

TCVN

TIÊU CHUẨN QUỐC GIA

**TCVN 11275:2015
ISO 17584:2005
Xuất bản lần 1**

TÍNH CHẤT MÔI CHẤT LẠNH

Refrigerant properties

HÀ NỘI - 2015

Lời nói đầu

TCVN 11275:2015 hoàn toàn tương đương với ISO 17584:2005.

TCVN 11275:2015 do Ban kỹ thuật tiêu chuẩn quốc gia TCVN/TC 86 *Máy lạnh và điều hòa không khí* biên soạn, Tổng cục Tiêu chuẩn Đo lường Chất lượng đề nghị, Bộ Khoa học và Công nghệ công bố.

Tính chất môi chất lạnh

Refrigerant properties

1 Phạm vi áp dụng

Tiêu chuẩn này xác định các tính chất nhiệt vật lý của các môi chất lạnh và các hỗn hợp môi chất lạnh được sử dụng phổ biến.

Tiêu chuẩn này áp dụng cho các môi chất lạnh R12, R22, R32, R123, R125, R134a, R143a, R152a, R717 (amonia) và R744 (carbon dioxide) và các hỗn hợp môi chất lạnh R404A, R407C, R410A và R507A. Các tính chất bao gồm: khối lượng riêng, áp suất, nội năng, enthalpy, entropy, nhiệt dung riêng đẳng áp, nhiệt dung riêng đẳng tích, vận tốc âm và hệ số Jun-Thomson, trong cả các trạng thái đơn pha và dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi. Ký hiệu dạng số của các môi chất lạnh này được xác định theo TCVN 6739 (ISO 817).

2 Tài liệu viện dẫn

Các tài liệu viện dẫn sau là cần thiết cho việc áp dụng tiêu chuẩn này. Đối với các tài liệu viện dẫn ghi năm công bố thì áp dụng phiên bản được nêu. Đối với các tài liệu viện dẫn không ghi năm công bố thì áp dụng phiên bản mới nhất, bao gồm cả các sửa đổi (nếu có).

TCVN 6739 (ISO 817) *Môi chất lạnh – Ký hiệu và phân loại an toàn*.

3 Thuật ngữ và định nghĩa

Tiêu chuẩn này áp dụng các thuật ngữ và định nghĩa sau.

3.1

Thuật toán (algorithm)

Quy trình để tính toán các tính chất môi chất lạnh.

CHÚ THÍCH: Một thuật toán thường là một chương trình tính toán. Một thuật toán có thể cũng bao gồm một hoặc nhiều mối liên hệ về tính chất như được trình bày ở 4.4.

3.2

Hỗn hợp (blend)

Hỗn hợp của hai hoặc nhiều hơn các hợp chất hóa học.

3.3

Điểm tới hạn (critical point)

Trạng thái tại đó các tính chất của chất lỏng bão hòa và các tính chất của hơi bão hòa trở thành bằng nhau.

CHÚ THÍCH: Các pha lỏng và hơi riêng biệt không tồn tại trên nhiệt độ điểm tới hạn đối với một môi chất tinh khiết. Điều này được định nghĩa đầy đủ hơn là "điểm tới hạn của trạng thái khí-lỏng" so với "các điểm tới hạn".

3.4

Phương trình trạng thái (equation of state)

Phương trình toán học biểu diễn đầy đủ và nhất quán về mặt nhiệt động học của các tính chất nhiệt động của một môi chất.

CHÚ THÍCH: Một phương trình trạng thái thông dụng nhất là biểu diễn áp suất hoặc năng lượng Helmholtz là một hàm của nhiệt độ, khối lượng riêng, và thành phần (đối với hỗn hợp). Các tính chất nhiệt động khác nhận được thông qua việc lấy tích phân và vi phân phương trình trạng thái.

3.5

Môi chất (fluid)

Môi chất lạnh (refrigerant)

Chất, có mặt ở các trạng thái lỏng và/hoặc khí, được sử dụng cho sự trao đổi nhiệt trong một hệ thống lạnh.

CHÚ THÍCH: Chất lỏng thu nhiệt ở một nhiệt độ thấp và áp suất thấp, sau đó tỏa nhiệt ở một nhiệt độ cao hơn và áp suất cao hơn, thường kèm theo thay đổi trạng thái.

3.6

Bão hòa lỏng-hơi (liquid-vapour saturation)

Trạng thái tại đó các pha lỏng và pha hơi của một môi chất ở trạng thái cân bằng nhiệt động với nhau tại nhiệt độ và áp suất thường.

CHÚ THÍCH: Các trạng thái như vậy tồn tại trong khoảng từ điểm ba thể đến điểm tới hạn.

3.7

Tính chất vận tải (transport properties)

Độ nhớt, độ dẫn nhiệt và hệ số khuếch tán.

3.8

Tính chất nhiệt động (thermodynamic properties)

Khối lượng riêng, áp suất, độ loãng dàn (fugacity), nội năng, enthalpy, entropy, các năng lượng Gibb và Helmholtz, nhiệt dung riêng, vận tốc âm, và hệ số Joule-Thomson, trong cả hai trạng thái pha đơn và

dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi.

3.9

Tính chất nhiệt vật lý (thermophysical properties)

Tất cả các tính chất nhiệt động, tính chất vận tải và tính chất hỗn hợp khác.

3.10

Điểm ba thể (triple point)

Trạng thái tại đó các pha rắn, lỏng và hơi của một chất ở trạng thái cân bằng nhiệt động.

4 Tính toán các tính chất môi chất lạnh

4.1 Qui định chung

Tiêu chuẩn này xác định các tính chất của các môi chất liệt kê trong Điều 1. Các tính chất này nhận được trên cơ sở các đo đạc thực nghiệm. Tuy nhiên, trên thực tế không thể tham khảo trực tiếp các dữ liệu thực nghiệm, vì có thể chúng không sẵn có ở tất cả các điều kiện quan tâm, ngoài ra một số tính chất, như entropy, không thể đo trực tiếp được. Hơn nữa, một bảng số liệu đơn giản, ví dụ như áp suất hơi mà chúng có thể đo được một cách trực tiếp, thì cũng không tiện lợi cho việc sử dụng trong kỹ thuật tính toán hiện đại. Do đó, việc xây dựng các mối tương quan là cần thiết để tính toán các tính chất tại một trạng thái nhiệt động mong muốn.

Các tính chất liệt kê trong tiêu chuẩn này được tính toán từ các phương trình trạng thái quy định, mặc dù có thể sử dụng các thuật toán lựa chọn khác. Bản thân các tính chất nêu trên cấu thành tiêu chuẩn này. Các phương trình trạng thái là một phương pháp tiện lợi để tính toán và tái tạo các tính chất. Do đó các số liệu được liệt kê trong các Bảng của tiêu chuẩn này chỉ đại diện một nhóm nhỏ các tính chất được quy định trong tiêu chuẩn này; dải đầy đủ các điều kiện cho từng môi chất được trình bày trong Điều 5. Phương trình trạng thái là một phương trình toán học biểu diễn đầy đủ và nhất quán về mặt nhiệt động các tính chất nhiệt động của một môi chất. Các phương trình này được lựa chọn trên cơ sở các tiêu chí sau:

- Độ chính xác khi trong việc tái tạo lại dữ liệu thực nghiệm có sẵn;
- Khả năng áp dụng trên dải rộng của nhiệt độ, áp suất và khối lượng riêng;
- Có thể ngoại suy ra ngoài các dữ liệu thực nghiệm có sẵn; và
- Có sự ưu tiên trong việc sử dụng phương trình đã được công bố và được công nhận.

4.2 Phương trình trạng thái môi chất tinh khiết

Một phương trình trạng thái cho môi chất tinh khiết có thể biểu diễn nồng độ Helmholtz rút gọn theo mol, A, là một hàm của nhiệt độ và khối lượng riêng. Phương trình bao gồm các số hạng riêng biệt nhận được từ thuộc tính khí lý thường (ký hiệu "id") và một thành phần "dư" hoặc "môi chất thực" (ký hiệu "r") như cho trong Phương trình (1):

$$\phi = \frac{A}{RT} = \phi_{id} + \phi_r \quad (1)$$

Trong đó R là hằng số khí. Các phương trình của dạng thức này có thể được viết dưới dạng cho mol riêng phần hoặc khối lượng riêng phần. Đề trình bày nhất quán trong tiêu chuẩn này, các phương trình trạng thái được công bố ban đầu dưới dạng khối lượng riêng phần đã được chuyển đổi sang dạng mol riêng phần. Thành phần "dư" hoặc "chất lỏng thực" được cho bởi Phương trình (2):

$$\phi_r = \sum_k N_k \tau^{t_k} \delta^{d_k} \exp[-\alpha_k(\delta - \varepsilon_k)^{l_k}] \exp[-\beta_k(\tau - \gamma_k)^{m_k}] \quad (2)$$

Trong đó:

- τ là biến số không thứ nguyên của nhiệt độ T^*/T ;
- T^* là tham số rút gọn thường bằng tham số tới hạn;
- δ là biến số không có thứ nguyên của khối lượng riêng ρ/ρ^* ;
- ρ^* là tham số rút gọn thường bằng tham số tới hạn;
- N_k là các hệ số bằng số được điều chỉnh cho thích hợp với các dữ liệu thực nghiệm;

α_k , β_k , ε_k và γ_k là các tham số được tối ưu hóa cho một môi chất cụ thể hoặc một nhóm các môi chất bằng một thuật toán lựa chọn bắt đầu với một bộ số liệu thực nghiệm đủ lớn hoặc bằng cách sử dụng phương pháp quy hoạch phi tuyến.

t_k , d_k , I_k và m_k là các số mũ được tối ưu hóa cho một môi chất riêng biệt hoặc một nhóm các môi chất bằng một thuật toán lựa chọn bắt đầu với một bộ số liệu thực nghiệm đủ lớn hoặc bằng cách sử dụng phương pháp quy hoạch phi tuyến.

Thành phần đóng góp của khí lý tưởng có thể được biểu diễn bằng một trong nhiều cách. Một trong các cách biểu diễn dưới dạng nhiệt dung riêng của trạng thái khí lý tưởng được cho trong phương trình (3):

$$\phi_{id} = \frac{h_{ref}}{RT} - \frac{s_{ref}}{R} - 1 + \ln\left(\frac{RT\rho}{P_{ref}}\right) + \frac{1}{RT} \int_{T_{ref}}^T C_{p,id} dT - \frac{1}{R} \int_{T_{ref}}^T \frac{C_{p,id}}{T} dT \quad (3)$$

Trong đó:

h_{ref} là enthalpy tham chiếu tùy ý đối với khí lý tưởng ở trạng thái tham chiếu được quy định bởi T_{ref} ,

s_{ref} là entropy tham chiếu tùy ý đối với khí lý tưởng ở trạng thái tham chiếu được quy định bởi T_{ref} và P_{ref} .

Trong tiêu chuẩn này, h_{ref} và s_{ref} được chọn để tạo ra một trạng thái tham chiếu cho enthalpy bằng 200 kJ/kg và cho entropy bằng 1 kJ/(kg·K), cả hai đều là chất lỏng bão hòa ở 0 °C. Các giá trị này của h_{ref}

và s_{ref} chỉ dùng để tham khảo; có thể chấp nhận các giá trị khác tương ứng với các quy ước về trạng thái tham chiếu khác nhau.

Nhiệt dung riêng của trạng thái khí lý tưởng, $C_{p,id}$ có thể được biểu diễn là một hàm số của nhiệt độ với dạng chung gồm tổng của các thành phần dạng đa thức (thực nghiệm) và thành phần hàm số mũ (lý thuyết) như đã cho trong phương trình (4):

$$\frac{C_{p,id}}{R} = c_0 + \sum_k c_k T^{t_k} + \sum_k a_k \frac{u_k^2 \exp(u_k)}{[\exp(u_k) - 1]^2} \quad (4)$$

Trong đó:

$$u_k = \frac{b_k}{T}; \quad (5)$$

c_k , a_k , b_k và t_k là các hệ số đa thức và các số mũ xác định từ các dữ liệu hoặc thu được từ các tính toán lý thuyết.

Biểu diễn thứ hai của thành phần đóng góp của khí lý tưởng được cho trực tiếp dưới dạng năng lượng tự do Helmholtz như phương trình (6):

$$\phi_{id} = d_1 + d_2 \tau + \ln \delta + d_3 \ln \tau + \sum_k d_k \tau^{t_k} + \sum_k a_k \ln [1 - \exp(-\tau \lambda_k)] \quad (6)$$

Trong đó:

d_1 và d_2 là các giá trị được điều chỉnh để tạo ra trạng thái tham chiếu mong muốn cho enthalpy và entropy

d_3 , d_k , a_k , λ_k và t_k là các tham số thực nghiệm hoặc lý thuyết.

Phương trình (6) tương đương về mặt chức năng với các phương trình (3) đến (5), và thành phần đóng góp của khí lý tưởng dưới dạng phương trình (6) có thể được chuyển đổi thành dạng nhiệt dung riêng như trong phương trình (7):

$$\frac{C_{p,id}}{R} = d_3 + 1 - \sum_k d_k t_k (t_k - 1) \left(\frac{T^*}{T} \right)^{t_k} + \sum_k a_k \frac{u_k^2 \exp(u_k)}{[\exp(u_k) - 1]^2} \quad (7)$$

Trong đó:

$$u_k = \frac{\lambda_k T^*}{T} \quad (8)$$

Các phương trình trạng thái cho một số môi chất cũng có thể bao gồm cả các số hạng đặc biệt để biểu thị trạng thái rất gần với điểm tối hạn. Các số hạng này có dạng phương trình (9):

$$\phi_{crit} = \sum_k N_k \delta \Delta^{b_k} \Psi \quad (9)$$

Trong đó:

$$\Delta = \theta^2 + B_k \left[(\delta - 1)^2 \right]^{\alpha_k} \quad (10)$$

$$\theta = (1 - \tau) + A_k \left[(\delta - 1)^2 \right]^{1/(2\beta_k)} \quad (11)$$

$$\psi = \exp \left[-C_k (\delta - 1)^2 - D_k (\tau - 1)^2 \right] \quad (12)$$

Phương trình (9) được thêm vào các số hạng chuẩn tắc trong phương trình (1). N_k , A_k , B_k , C_k , D_k , α_k và β_k là các tham số hiệu chỉnh được điều chỉnh cho thích hợp với các dữ liệu. Trong số các môi chất được đề cập trong tiêu chuẩn này, chỉ có phương trình trạng thái đối với R744 (cacbon dioxide) bao gồm cả các số hạng của miền tối hạn này.

Theo cách khác, một phương trình trạng thái có thể biểu thị áp suất như một hàm tường minh (hàm hiện) của nhiệt độ và khối lượng riêng phân tử. Một dạng của hàm này là phương trình trạng thái Benedict-Webb-Rubin (MBWR) cài tiến như thể hiện trong phương trình (13):

$$p = \sum_{k=1}^9 a_k \rho^k + \exp(-\rho^2 / \rho_{crit}^2) \sum_{k=10}^{15} a_k \rho^{2k-17} \quad (13)$$

Trong đó a_k là các hàm số của nhiệt độ do kết quả của tổng số 32 tham số có thể hiệu chỉnh được để điều chỉnh thích hợp với các dữ liệu thực nghiệm. Để mô tả đầy đủ các tính chất nhiệt động, phương trình MBWR được kết hợp với một biểu thức dùng cho nhiệt dung riêng của khí lý tưởng như phương trình (4) hoặc (5).

Trong tiêu chuẩn này, các phương trình trạng thái của hàm tường minh của áp suất [như phương trình (13)] được biến đổi thành dạng năng lượng Helmholtz để duy trì được sự biểu thị thích hợp. Áp suất có liên quan đến năng lượng Helmholtz khi sử dụng đồng nhất thức nhiệt động thể hiện trong phương trình (14):

$$p = - \left(\frac{\partial A}{\partial V} \right)_T \quad (14)$$

Như vậy, năng lượng Helmholtz có thể được ước lượng từ áp suất bằng phép lấy tích phân theo thể tích khi sử dụng phương trình (15):

$$\frac{A_r(T, p)}{RT} = \phi_r = - \int_V^\infty \left(\frac{p}{RT} - \rho \right) dV \quad (15)$$

Phương trình (15) sau đó được liên hợp với một thành phần đóng góp của khí lý tưởng được cho bởi các phương trình (3) đến (5) để đưa ra sự mô tả đầy đủ các tính chất nhiệt động. Trong số các môi chất được cho trong tiêu chuẩn này, các phương trình trạng thái cho R123 và R152a đã được biến đổi theo cách này.

Một phương trình trạng thái hoặc nhiệt dung riêng của khí lý tưởng cũng có thể được biểu thị theo các dạng khác, nhưng các dạng được biểu thị bằng các phương trình (1) đến (15) bao gồm tất cả các dạng

được quy định trong tiêu chuẩn này.

Các phương pháp dùng cho tính toán các tính chất nhiệt động của môi chất tinh khiết từ một phương trình trạng thái được cho trong Phụ lục B.

4.3 Phương trình trạng thái của hỗn hợp

Các tính chất nhiệt động của các hỗn hợp được tính toán bằng cách áp dụng các quy tắc trộn cho năng lượng Helmholtz của các thành phần của hỗn hợp cùng với một hàm đặc trưng của hỗn hợp. Năng lượng Helmholtz biến đổi của hỗn hợp là một tổng số của thành phần đóng góp của khí lý tưởng và thành phần số dư như cho bởi phương trình (16):

$$\phi_{\text{mix}} = \frac{A}{RT} = \phi_{\text{mix,id}} + \phi_{\text{mix,r}} \quad (16)$$

Thành phần đóng góp của khí lý tưởng được cho bởi phương trình (17):

$$\phi_{\text{mix,id}} = \sum_{i=1}^n [x_i \phi_{i,id} + x_i \ln x_i] + f_3 + f_4 / T \quad (17)$$

Trong đó:

x_i là thành phần mol của thành phần thứ i trong hỗn hợp có n thành phần;

$x_i \ln x_i$ là các số hạng phát sinh entropy do sự trộn của các khí lý tưởng.

Các tham số f_3 và f_4 được sử dụng để dịch chuyển bề mặt nhiệt động sao cho trạng thái tham chiếu đối với enthalpy là 200 kJ/kg và entropy là 1 kJ/(kg·K) ở chất lỏng bão hòa tại 0 °C, tương tự như trạng thái tham chiếu được thực hiện đối với các môi chất tinh khiết. Chỉnh đặt các tham số f_3 và f_4 về không (zero) tương đương với một trạng thái tham chiếu chỉ dựa trên cơ sở các thành phần của hỗn hợp.

Thành phần dư được cho bởi phương trình (18):

$$\phi_{\text{mix,r}} = \sum_{i=1}^n x_i \phi_{i,r} + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j \phi_{ij,\text{excess}} \quad (18)$$

Phép tính tổng số thứ nhất trong phương trình này biểu thị nghiệm lý tưởng; nghiệm này gồm có các số hạng của môi chất thực đối với mỗi một trong các môi chất tinh khiết được nhân với các thành phần riêng của chúng. Phương trình tổng số kép giải thích lý do của năng lượng Helmholtz "thêm vào" hoặc "lấy đi" khỏi nghiệm lý tưởng. Các hàm số $\phi_{i,r}$ và $\phi_{ij,\text{excess}}$ trong phương trình (18) không được đánh giá ở nhiệt độ T_{mix} và khối lượng riêng ρ_{mix} của hỗn hợp, nhưng đúng hơn là ở một nhiệt độ rút gọn τ và khối lượng riêng rút gọn δ . Các quy tắc trộn đối với các tham số rút gọn được cho bởi các phương trình (19) và (20):

$$\tau = \frac{T^*}{T_{\text{mix}}} \quad (19)$$

Trong đó:

$$T^* = \sum_{i=1}^n x_i T_i^* + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j \zeta_{ij}$$

Và

$$\delta = \frac{\rho_{mix}}{\rho^*} \quad (20)$$

Trong đó:

$$\frac{1}{\rho^*} = \sum_{i=1}^n \frac{x_i}{\rho_i} + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j \xi_{ij}$$

Trong đó:

ζ_{ij} và ξ_{ij} là "các tham số tương tác";

T_i^* và ρ_i^* là các tham số rút gọn của các môi chất tinh khiết.

Hàm $\phi_{ij, excess}$ được biểu diễn dưới dạng phương trình (21):

$$\phi_{ij, excess} = F_{ij} \sum_k N_k \delta^{d_k} \tau^{t_k} \exp(-\delta^k) \quad (21)$$

Nói chung, hàm $\phi_{ij, excess}$ thay đổi theo hỗn hợp và các hệ số và số mũ được liệt kê ở bảng trong Điều 5 cho các hỗn hợp môi chất lạnh được bao gồm trong tiêu chuẩn này. Trong mọi trường hợp các đóng góp của thành phần tinh khiết là các đóng góp được xác định rõ trong Điều 5 của tiêu chuẩn này.

Các phương pháp dùng cho tính toán các tính chất nhiệt động từ phương trình trạng thái của hỗn hợp được cho trong Phụ lục C.

4.4 Sự thực hiện

Một thuật toán phù hợp với tiêu chuẩn này nếu thực hiện một cách trực tiếp một hoặc nhiều phương trình trạng thái được quy định trong Điều 5 cùng với các phương pháp tính toán các tính chất nhiệt động được cho trong Phụ lục B và thuật toán này cũng được chứng minh là có thể tái tạo ra "các giá trị kiểm tra xác nhận" được cho trong Phụ lục D đối với các môi chất được đưa vào thực hiện.

4.5 Sự thực hiện khác

Một thuật toán phù hợp với tiêu chuẩn này nếu bằng bất cứ phương pháp nào cũng tái tạo ra các giá trị của các tính chất nhiệt động được quy định trong tiêu chuẩn này đối với các môi chất được đưa vào thực hiện. Một thuật toán đòi hỏi sự phù hợp trong phần (đoạn) này có thể áp dụng được cho toàn bộ dải nhiệt độ, áp suất và khối lượng riêng và áp dụng được cho toàn bộ tập hợp các tính chất hoặc cho bất cứ phạm vi nhỏ nào của các điều kiện và/hoặc tập hợp nhỏ các tính chất. Bất cứ thuật toán nào cũng phải công bố các môi chất có thể áp dụng được và các tính chất và phạm vi có thể áp dụng được của nó. Các dung sai cho phép giữa các giá trị tính chất được quy định trong tiêu chuẩn này và các

dung sai giữa các tính chất của một quá trình thực hiện khác có thể thay đổi và được quy định trong Phụ lục A.

4.6 Chứng nhận sự phù hợp

Bất cứ chương trình máy tính nào hoặc sự thực hiện khác của tiêu chuẩn này cũng phải thỏa mãn các yêu cầu được quy định trong Phụ lục A, trước khi có thể được đòi hỏi phải phù hợp với tiêu chuẩn này. Các yêu cầu này phải do người phát triển sự thực hiện riêng biệt thực hiện.

5 Tính chất của các môi chất lạnh riêng biệt

5.1 Qui định chung

Các phần sau đây quy định các phương trình trạng thái được sử dụng để tính toán các tính chất của mỗi một trong các môi chất lạnh được bao hàm bởi tiêu chuẩn này và cũng lập thành bảng cho các tính chất dọc theo ranh giới bão hòa lỏng - hơi. Trong quá trình sắp xếp thành bảng của các hệ số và số mũ, bất cứ số hạng nào không được liệt kê đều bằng không.

5.2 R744- Carbon dioxide

5.2.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 216,592 \text{ K}, T_{\max} = 1100 \text{ K}; \rho_{\max} = 800 \text{ MPa}, \rho_{\min} = 37,24 \text{ mol/l (1639 kg/m}^3)$$

Bảng 1 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	a _k	b _k	c _k
0	-	-	3,5
1	1,99427042	958,49956	-
2	0,621052475	1858,80115	-
3	0,411952928	2061,10114	-
4	1,04028922	3443,89908	-
5	0,0832767753	8238,20035	-

Bảng 2 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	α_k	m_k	β_k	γ_k	ε_k
1	0,388 568 232 032	0	1	0	0	—	—	—	—
2	0,293 854 759 427 $\times 10^1$	0,75	1	0	0	—	—	—	—
3	-0,558 671 885 349 $\times 10^1$	1	1	0	0	—	—	—	—
4	-0,767 531 995 925	2	1	0	0	—	—	—	—
5	0,317 290 055 804	0,75	2	0	0	—	—	—	—
6	0,548 033 158 978	2	2	0	0	—	—	—	—
7	0,122 794 112 203	0,75	3	0	0	—	—	—	—
8	0,216 589 615 432 $\times 10^1$	1,5	1	1	1	—	—	—	—
9	0,158 417 351 097 $\times 10^1$	1,5	2	1	1	—	—	—	—
10	-0,231 327 054 055	2,5	4	1	1	—	—	—	—
11	0,581 169 164 314 $\times 10^{-1}$	0	5	1	1	—	—	—	—
12	-0,553 691 372 054	1,5	5	1	1	—	—	—	—
13	0,489 466 159 094	2	5	1	1	—	—	—	—
14	-0,242 757 398 435 $\times 10^{-1}$	0	6	1	1	—	—	—	—
15	0,624 947 905 017 $\times 10^{-1}$	1	6	1	1	—	—	—	—
16	-0,121 758 602 252	2	6	1	1	—	—	—	—
17	-0,370 556 852 701	3	1	2	1	—	—	—	—
18	-0,167 758 797 004 $\times 10^{-1}$	6	1	2	1	—	—	—	—
19	-0,119 607 366 380	3	4	2	1	—	—	—	—
20	-0,456 193 625 088 $\times 10^{-1}$	6	4	2	1	—	—	—	—
21	0,356 127 892 703 $\times 10^{-1}$	8	4	2	1	—	—	—	—
22	-0,744 277 271 321 $\times 10^{-2}$	6	7	2	1	—	—	—	—
23	-0,173 957 049 024 $\times 10^{-2}$	0	8	2	1	—	—	—	—
24	-0,218 101 212 895 $\times 10^{-1}$	7	2	3	1	—	—	—	—
25	0,243 321 665 592 $\times 10^{-1}$	12	3	3	1	—	—	—	—
26	-0,374 401 334 235 $\times 10^{-1}$	16	3	3	1	—	—	—	—
27	0,143 387 157 569	22	5	4	1	—	—	—	—
28	-0,134 919 690 833	24	5	4	1	—	—	—	—
29	-0,231 512 250 535 $\times 10^{-1}$	16	6	4	1	—	—	—	—
30	0,123 631 254 929 $\times 10^{-1}$	24	7	4	1	—	—	—	—
31	0,210 583 219 729 $\times 10^{-2}$	8	8	4	1	—	—	—	—
32	-0,339 585 190 264 $\times 10^{-3}$	2	10	4	1	—	—	—	—
33	0,559 936 517 716 $\times 10^{-2}$	28	4	5	1	—	—	—	—
34	-0,303 351 180 556 $\times 10^{-3}$	14	8	6	1	—	—	—	—
35	-0,213 654 886 883 $\times 10^3$	1	2	2	25	2	325	1,16	1
36	0,266 415 691 493 $\times 10^5$	0	2	2	25	2	300	1,19	1
37	-0,240 272 122 046 $\times 10^5$	1	2	2	25	2	300	1,19	1
38	-0,283 416 034 240 $\times 10^3$	3	3	2	15	2	275	1,25	1
39	0,212 472 844 002 $\times 10^3$	3	3	2	20	2	275	1,22	1

Bảng 3 – Các hệ số và số mũ của số hạng miền tới hạn [phương trình (9) đến (12)]

k	N_k	a_k	b_k	β_k	A_k	B_k	C_k	D_k
40	- 0,666 422 765 408	3,5	0,875	0,3	0,7	0,3	10	275
41	0,726 086 323 499	3,5	0,925	0,3	0,7	0,3	10	275
42	0,550 686 686 128 $\times 10^{-1}$	3	0,875	0,3	0,7	1	12,5	275

5.2.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí

$$T^* = 304,128 \text{ K}, p^* = 10,624 \text{ 906 } 3 \text{ mol/l}, M = 44,009 \text{ 8 g/mol}, R = 8,314 \text{ 51 J/(mol}\cdot\text{K)}$$

5.2.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$$T_{\text{ref}} = 273,15 \text{ K}, p_{\text{ref}} = 1,0 \text{ kPa}, h_{\text{ref}} = 21 \text{ 389,328 J/mol}, s_{\text{ref}} = 155,741 \text{ 4 J/(mol}\cdot\text{K)}, f_1 = 5,805 \text{ 551 } 35,$$

$$f_2 = 1 \text{ 555,797 } 10$$

Bảng 4 – Các giá trị tính chất R744 dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm thanh m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-56,56 ^a	0,518 0	1178,5 13,761	79,60 392,78	80,04 430,42	0,521 3 2,139 0	0,974 7 0,629 2	1,953 2 0,908 7	975,8 222,78	-0,144 3 26,17
Lỏng Hơi	-55,00	0,554 0	1172,9 14,673	82,62 393,23	83,09 430,99	0,535 2 2,130 0	0,972 4 0,633 6	1,956 9 0,918 4	964,6 222,96	-0,138 7 25,67
Lỏng Hơi	-50,00	0,682 3	1154,6 17,925	92,35 394,61	92,94 432,68	0,579 4 2,101 8	0,965 5 0,648 3	1,971 2 0,951 9	928,5 223,39	-0,119 1 24,14
Lỏng Hơi	-45,00	0,831 8	1135,8 21,717	102,14 395,83	102,87 434,13	0,622 8 2,074 7	0,959 0 0,664 0	1,989 2 0,990 0	892,4 223,57	-0,096 3 22,77
LỎNG HƠI	-40,00	1,004 5	1116,4 26,121	112,00 396,87	112,90 435,32	0,665 6 2,048 5	0,952 9 0,680 7	2,011 7 1,033 3	856,3 223,50	-0,069 9 21,51
LỎNG HƠI	-35,00	1,202 4	1096,4 31,216	121,95 397,71	123,05 436,23	0,707 9 2,023 0	0,947 3 0,698 5	2,039 3 1,083 0	819,9 223,15	-0,039 1 20,37
LỎNG HƠI	-30,00	1,427 8	1075,7 37,098	132,01 398,33	133,34 436,82	0,749 8 1,998 0	0,942 2 0,717 4	2,073 1 1,140 6	783,2 222,54	-0,003 1 19,32
LỎNG HƠI	-25,00	1,682 7	1054,2 43,880	142,20 398,71	143,79 437,06	0,791 4 1,973 2	0,937 9 0,737 9	2,114 5 1,208 3	745,8 221,63	0,039 4 18,35
LỎNG HƠI	-20,00	1,969 6	1031,7 51,700	152,54 398,79	154,45 436,89	0,832 8 1,948 5	0,934 4 0,760 2	2,165 3 1,289 3	707,5 220,41	0,090 0 17,44
LỎNG HƠI	-15,00	2,290 8	1008,0 60,728	163,07 398,55	165,34 436,27	0,874 2 1,923 7	0,932 4 0,784 7	2,228 3 1,387 7	667,8 218,85	0,150 9 16,58
LỎNG HƠI	-10,00	2,648 7	982,9 71,185	173,83 397,93	176,52 435,14	0,915 7 1,898 5	0,933 0 0,811 3	2,307 2 1,509 1	626,1 216,94	0,225 1 15,77
LỎNG HƠI	-5,00	3,045 9	956,2 83,359	184,86 396,84	188,05 433,38	0,957 6 1,872 5	0,937 1 0,840 3	2,408 5 1,662 8	582,2 214,68	0,316 8 14,99
LỎNG HƠI	0,00	3,485 1	927,4 97,647	196,24 395,20	200,00 430,89	1,000 0 1,845 3	0,944 9 0,872 2	2,542 3 1,864 8	536,4 212,04	0,432 5 14,23
LỎNG HƠI	5,00	3,969 5	896,0 114,621	208,07 392,85	212,50 427,48	1,043 4 1,816 3	0,955 8 0,908 4	2,726 8 2,144 0	489,3 208,97	0,582 4 13,47
LỎNG HƠI	10,00	4,502 2	861,1 135,156	220,50 389,57	225,73 422,88	1,088 4 1,784 7	0,969 1 0,950 7	2,997 6 2,557 8	441,0 205,41	0,783 6 12,69
LỎNG HƠI	15,00	5,087 1	821,2 160,730	233,79 384,99	239,99 416,64	1,135 9 1,748 9	0,985 9 1,002 9	3,436 0 3,237 1	391,1 201,21	1,067 0 11,85
LỎNG HƠI	20,00	5,729 1	773,4 194,202	248,46 378,36	255,87 407,87	1,187 7 1,706 2	1,011 4 1,072 5	4,263 7 4,559 9	337,6 196,09	1,497 3 10,88
LỎNG HƠI	25,00	6,434 2	710,5 242,732	265,73 367,92	274,78 394,43	1,248 5 1,649 8	1,070 4 1,181 9	6,467 4 8,212 3	274,3 189,12	2,256 5 9,62
LỎNG HƠI	30,00	7,213 7	593,3 345,102	292,40 344,23	304,55 365,13	1,343 5 1,543 3	1,406 3 1,522 8	35,338 4 55,821 7	177,2 171,26	4,278 9 7,39
Tới hạn	30,98	7,377 3	467,6	316,47	332,25	1,433 6	b	b	b	5,866 5

^a Điểm ba thể^b Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.3 R717- Ammonia :

5.3.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 195,495 \text{ K}, T_{\max} = 700 \text{ K}; p_{\max} = 1 \text{ 000 MPa}; \rho_{\max} = 52,915 \text{ mol/l (901 kg/m}^3)$$

Bảng 5 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	t_k
1	$1,887 \ 164 \ 1 \times 10^1$	-0,333 333 333 333
2	$5,954 \ 993 \ 4 \times 10^{-4}$	1,5
3	$-7,498 \ 313 \ 1 \times 10^{-5}$	1,75

Bảng 6 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	a_k
1	-1,858 814	1,5	1	0	0
2	0,0455 443 1	-0,5	2	0	0
3	0,723 854 8	0,5	1	0	0
4	0,012 294 7	1	4	0	0
5	$2,141 \ 882 \times 10^{-11}$	3	15	0	0
6	-0,014 300 2	0	3	1	1
7	0,344 132 4	3	3	1	1
8	-0,287 357 1	4	1	1	1
9	0,000 023 525 89	4	8	1	1
10	-0,034 971 11	5	2	1	1
11	0,0018 311 17	5	8	2	1
12	0,023 978 52	3	1	2	1
13	-0,040 853 75	6	1	2	1
14	0,237 927 5	8	2	2	1
15	-0,035 489 72	8	3	2	1
16	-0,182 372 9	10	2	2	1
17	0,022 815 56	10	4	2	1
18	-0,006 663 444	5	3	3	1
19	-0,008 847 486	7,5	1	3	1
20	0,002 272 635	15	2	3	1
21	-0,000 558 865 5	30	4	3	1

5.3.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí

$$T^* = 405,4 \text{ K}, p^* = 13,211 \ 777 \ 15 \text{ mol/l}, M = 17,030 \ 26 \text{ g/mol}, R = 8,314 \ 471 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$$

5.3.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$$T_{\text{ref}} = 273,15 \text{ K}, p_{\text{ref}} = 1,0 \text{ kPa}, h_{\text{ref}} = 25 \ 558,797 \text{ J/mol}, s_{\text{ref}} = 147,991 \ 0 \text{ J/(mol}\cdot\text{K}), f_1 = -24,401, \\ f_2 = 1 \ 725,271 \ 55$$

Bảng 7 – Các giá trị tính chất R717 dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất Mpa	Density kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v	C_p	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-77,65 ^a	0,00609	732,9 0,0641	-143,15 1246,20	-143,15 1341,23	-0,4716 7,1213	2,9343 1,5566	4,2022 2,0628	2124,2 354,12	-0,2336 171,13
Lỏng Hơi	-75,00	0,00751	730,1 0,0780	-131,98 1249,97	-131,97 1346,24	-0,4148 7,0452	2,9297 1,5613	4,2167 2,0700	2097,8 356,37	-0,2310 159,84
Lỏng Hơi	-70,00	0,0109	724,7 0,111	-110,83 1257,00	-110,81 1355,55	-0,3094 6,9088	2,9206 1,5715	4,2450 2,0856	2051,3 360,50	-0,2260 141,14
LỎNG HƠI	-65,00	0,0156	719,2 0,155	-89,53 1263,92	-89,51 1364,73	-0,2058 6,7807	2,9113 1,5836	4,2740 2,1040	2008,0 364,50	-0,2208 125,27
LỎNG HƠI	-60,00	0,0219	713,6 0,213	-68,09 1270,71	-68,06 1373,73	-0,1040 6,6602	2,9019 1,5975	4,3031 2,1254	1967,1 368,35	-0,2155 111,72
LỎNG HƠI	-55,00	0,0301	707,9 0,287	-46,51 1277,37	-46,47 1382,56	-0,0040 6,5467	2,8928 1,6133	4,3318 2,1500	1927,9 372,05	-0,2101 100,10
LỎNG HƠI	-50,00	0,0408	702,1 0,381	-24,79 1283,88	-24,73 1391,19	0,0945 6,4396	2,8837 1,6310	4,3599 2,1778	1889,9 375,60	-0,2047 90,06
LỎNG HƠI	-45,00	0,0545	696,2 0,498	-2,93 1290,23	-2,85 1399,59	0,1914 6,3384	2,8749 1,6507	4,3872 2,2092	1852,7 378,98	-0,1992 81,36
LỎNG HƠI	-40,00	0,0717	690,2 0,644	19,07 1296,41	19,17 1407,76	0,2867 6,2425	2,8662 1,6724	4,4137 2,2441	1816,2 382,19	-0,1936 73,77
LỎNG HƠI	-35,00	0,0931	684,0 0,822	41,18 1302,40	41,32 1415,68	0,3806 6,1516	2,8577 1,6961	4,4394 2,2830	1780,2 385,23	-0,1878 67,11
LỎNG HƠI	-33,33b	0,1013	682,0 0,890	48,62 1304,36	48,76 1418,26	0,4117 6,1221	2,8548 1,7045	4,4479 2,2969	1768,2 386,20	-0,1858 65,06
LỎNG HƠI	-30,00	0,1194	677,8 1,037	63,43 1308,19	63,60 1423,31	0,4730 6,0651	2,8492 1,7218	4,4645 2,3259	1744,4 388,08	-0,1818 61,24
LỎNG HƠI	-25,00	0,1515	671,5 1,296	85,79 1313,77	86,01 1430,65	0,5641 5,9827	2,8408 1,7495	4,4892 2,3730	1708,8 390,73	-0,1756 56,05
LỎNG HƠI	-20,00	0,1901	665,1 1,603	108,26 1319,12	108,55 1437,68	0,6538 5,9041	2,8325 1,7793	4,5138 2,4245	1673,2 393,18	-0,1691 51,43
LỎNG HƠI	-15,00	0,2362	658,6 1,966	130,86 1324,23	131,22 1444,37	0,7421 5,8289	2,8243 1,8110	4,5385 2,4807	1637,7 395,42	-0,1623 47,32
LỎNG HƠI	-10,00	0,2907	652,1 2,391	153,56 1329,10	154,01 1450,70	0,8293 5,7569	2,8162 1,8446	4,5636 2,5419	1602,1 397,45	-0,1550 43,63
LỎNG HƠI	-5,00	0,3548	645,4 2,885	176,39 1333,70	176,94 1456,67	0,9152 5,6877	2,8082 1,8802	4,5895 2,6082	1566,4 399,25	-0,1472 40,32
LỎNG HƠI	0,00	0,4294	638,6 3,457	199,33 1338,02	200,00 1462,24	1,0000 5,6210	2,8003 1,9176	4,6165 2,6799	1530,5 400,82	-0,1388 37,33
LỎNG HƠI	5,00	0,5157	631,7 4,115	222,39 1342,05	223,21 1467,39	1,0837 5,5568	2,7926 1,9569	4,6451 2,7575	1494,4 402,16	-0,1297 34,63
LỎNG HƠI	10,00	0,6150	624,6 4,868	245,58 1345,77	246,57 1472,11	1,1664 5,4946	2,7851 1,9979	4,6757 2,8413	1458,1 403,24	-0,1198 32,19
LỎNG HƠI	15,00	0,7285	617,5 5,727	268,91 1349,17	270,09 1476,38	1,2481 5,4344	2,7780 2,0406	4,7088 2,9318	1421,5 404,07	-0,1090 29,97
LỎNG HƠI	20,00	0,8575	610,2 6,703	292,38 1352,22	293,78 1480,16	1,3289 5,3759	2,7711 2,0849	4,7448 3,0296	1384,5 404,63	-0,0971 27,96
LỎNG HƠI	25,00	1,0032	602,8 7,807	316,00 1354,92	317,67 1483,43	1,4088 5,3188	2,7647 2,1308	4,7844 3,1353	1347,1 404,92	-0,0840 26,13
LỎNG HƠI	30,00	1,1672	595,2 9,053	339,80 1357,24	341,76 1486,17	1,4881 5,2631	2,7587 2,1782	4,8282 3,2500	1309,3 404,92	-0,0695 24,45

Bảng 7 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất Mpa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v	C_p	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	35,00	1,3508	587,4 10,457	363,77 1359,16	366,07 1488,34	1,5666 5,2086	2,7532 2,2272	4,8771 3,3745	1271,0 404,63	-0,0534 22,92
Lỏng Hơi	40,00	1,5554	579,4 12,034	387,95 1360,65	390,64 1489,91	1,6446 5,1549	2,7484 2,2776	4,9318 3,5104	1232,1 404,03	-0,0353 21,52
Lỏng Hơi	45,00	1,7827	571,3 13,803	412,35 1361,68	415,48 1490,83	1,7220 5,1020	2,7443 2,3294	4,9935 3,6593	1192,7 403,12	-0,0152 20,24
Lỏng Hơi	50,00	2,0340	562,9 15,785	437,01 1362,22	440,62 1491,07	1,7990 5,0497	2,7411 2,3828	5,0635 3,8233	1152,6 401,88	0,0076 19,06
Lỏng Hơi	55,00	2,3111	554,2 18,006	461,93 1362,22	466,10 1490,57	1,8758 4,9977	2,7389 2,4377	5,1434 4,0051	1111,7 400,29	0,0333 17,98
LỎNG HƠI	60,00	2,6156	545,2 20,493	487,17 1361,63	491,97 1489,27	1,9523 4,9458	2,7379 2,4942	5,2351 4,2084	1070,2 398,34	0,0626 16,98
LỎNG HƠI	65,00	2,9491	536,0 23,280	512,76 1360,41	518,26 1487,09	2,0288 4,8939	2,7382 2,5525	5,3411 4,4376	1027,7 396,01	0,0960 16,05
LỎNG HƠI	70,00	3,3135	526,3 26,407	538,75 1358,46	545,04 1483,94	2,1054 4,8415	2,7402 2,6126	5,4648 4,6990	984,4 393,29	0,1346 15,19
LỎNG HƠI	75,00	3,7105	516,2 29,923	565,19 1355,73	572,37 1479,72	2,1823 4,7885	2,7441 2,6748	5,6103 5,0009	940,0 390,14	0,1793 14,39
LỎNG HƠI	80,00	4,1420	505,7 33,888	592,15 1352,08	600,34 1474,31	2,2596 4,7344	2,7503 2,7393	5,7837 5,3546	894,7 386,54	0,2317 13,85
LỎNG HƠI	85,00	4,6100	494,5 38,376	619,72 1347,40	629,04 1467,53	2,3377 4,6789	2,7594 2,8066	5,9930 5,7766	848,1 382,47	0,2935 12,94
LỎNG HƠI	90,00	5,1167	482,8 43,484	648,01 1341,52	658,61 1459,19	2,4168 4,6213	2,7719 2,8770	6,2501 6,2907	800,4 377,88	0,3674 12,27
LỎNG HƠI	95,00	5,6643	470,2 49,340	677,14 1334,20	689,19 1449,01	2,4973 4,5612	2,7886 2,9511	6,5731 6,9332	751,3 372,74	0,4569 11,63
LỎNG HƠI	100,00	6,2553	456,6 56,117	707,30 1325,16	721,00 1436,63	2,5797 4,4975	2,8108 3,0297	6,9912 7,7622	700,7 366,99	0,5673 11,01
LỎNG HƠI	105,00	6,8923	441,9 64,063	738,75 1313,98	754,35 1421,57	2,6647 4,4291	2,8400 3,1139	7,5551 8,8773	648,5 360,54	0,7063 10,40
LỎNG HƠI	110,00	7,5783	425,6 73,550	771,88 1300,04	789,68 1403,08	2,7533 4,3542	2,8787 3,2049	8,3621 10,4630	594,4 353,29	0,8869 9,78
LỎNG HƠI	115,00	8,3170	407,2 85,182	807,31 1282,36	827,74 1379,99	2,8474 4,2702	2,9307 3,3047	9,6278 12,9091	537,7 345,04	1,1313 9,15
LỎNG HƠI	120,00	9,1125	385,5 100,068	846,28 1259,17	869,92 1350,23	2,9502 4,1719	3,0037 3,4163	11,9405 17,2119	477,4 335,41	1,4834 8,47
LỎNG HƠI	125,00	9,9702	357,8 120,728	891,82 1226,54	919,68 1309,12	3,0702 4,0483	3,1159 3,5447	17,6583 26,9963	411,4 323,57	2,0455 7,69
LỎNG HƠI	130,00	10,8977	312,3 156,766	957,12 1169,80	992,02 1239,32	3,2437 3,8571	3,3450 3,7014	54,2103 76,4902	333,6 306,58	3,1689 6,62
Tới hạn	132,25	11,3330	225,0	1068,82	1119,22	3,5542	c	c	c	5,0513

^a Điểm ba thể^b Điểm sôi chuẩn^c Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.4 R12 - Dichlorodifluoromethane**5.4.1 Phạm vi tính toán**

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 116,099 \text{ K}, T_{\max} = 525 \text{ K}; p_{\max} = 200 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 15,13 \text{ mol/l (} 1,829 \text{ kg/m}^3 \text{)}$$

Bảng 8 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	a_k	b_k
0	4,003 638 529	—	—
1	—	3,160 638 395	1 433,434 2
2	—	0,371 259 877 4	2 430,049 8
3	—	3,562 277 099	685,659 52
4	—	2,121 533 311	412,415 79

Bảng 9 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	a_k
1	$0,207\ 534\ 340\ 2 \times 10^1$	0,5	1	0	0
2	$-0,296\ 252\ 599\ 6 \times 10^1$	1	1	0	0
3	$0,100\ 158\ 961\ 6 \times 10^{-1}$	2	1	0	0
4	$0,178\ 134\ 761\ 2 \times 10^{-1}$	2,5	2	0	0
5	$0,255\ 692\ 915\ 7 \times 10^{-1}$	-0,5	4	0	0
6	$0,235\ 214\ 263\ 7 \times 10^{-2}$	0	6	0	0
7	$-0,849\ 555\ 331\ 4 \times 10^{-4}$	0	8	0	0
8	$-0,153\ 594\ 559\ 9 \times 10^{-1}$	-0,5	1	1	1
9	-0,210 881 677 6	1,5	1	1	1
10	$-0,165\ 422\ 880\ 6 \times 10^{-1}$	2,5	5	1	1
11	$-0,118\ 131\ 613\ 0 \times 10^{-1}$	-0,5	7	1	1
12	$-0,416\ 029\ 583\ 0 \times 10^{-4}$	0	12	1	1
13	$0,278\ 486\ 166\ 4 \times 10^{-4}$	0,5	12	1	1
14	$0,161\ 868\ 643\ 3 \times 10^{-5}$	-0,5	14	1	1
15	-0,106 461 468 6	4	1	2	1
16	$0,936\ 966\ 520\ 7 \times 10^{-3}$	4	9	2	1
17	$0,259\ 009\ 544\ 7 \times 10^{-1}$	2	1	3	1
18	$-0,434\ 702\ 502\ 5 \times 10^{-1}$	4	1	3	1
19	0,101 230 844 9	12	3	3	1
20	-0,110 000 343 8	14	3	3	1
21	$-0,336\ 101\ 200\ 9 \times 10^{-2}$	0	5	3	1
22	$0,378\ 919\ 000\ 8 \times 10^{-3}$	14	9	4	1

5.4.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí

$T^* = 385,12 \text{ K}$, $p^* = 4,672\,781 \text{ mol/l}$, $M = 120,913 \text{ g/mol}$, $R = 8,314\,471 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$

5.4.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$T_{\text{ref}} = 273,15 \text{ K}$, $p_{\text{ref}} = 1,0 \text{ kPa}$, $h_{\text{ref}} = 43\,261,068 \text{ J/mol}$, $s_{\text{ref}} = 237,753,2 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$, $f_1 = 1,622\,697,55$, $f_2 = 3\,621,284,29$

Bảng 10 – Các giá trị tính chất R12 dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-157,05 ^a	$2,426 \times 10^{-7}$	1828,8 $3,038 \times 10^{-5}$	66,33 275,23	66,33 283,21	0,2780 2,1461	0,5725 0,2860	0,8561 0,3548	1310,0 99,51	-0,5305 532,60
Lỏng Hơi	-155,00	$3,883 \times 10^{-7}$	1823,4 $4,779 \times 10^{-5}$	68,08 275,82	68,08 283,94	0,2930 2,1200	0,5674 0,2894	0,8510 0,3582	1299,6 100,27	-0,5333 495,55
Lỏng Hơi	-150,00	$1,135 \times 10^{-6}$	1810,1 $1,340 \times 10^{-4}$	72,31 277,29	72,31 285,75	0,3280 2,0612	0,5567 0,2978	0,8404 0,3665	1274,4 102,10	-0,5389 418,14
LỎNG HƠI	-145,00	$3,019 \times 10^{-6}$	1796,9 $3,426 \times 10^{-4}$	76,49 278,80	76,49 287,61	0,3613 2,0087	0,5482 0,3062	0,8321 0,3749	1249,5 103,88	-0,5430 355,64
LỎNG HƠI	-140,00	$7,387 \times 10^{-6}$	1783,7 $8,068 \times 10^{-4}$	80,63 280,35	80,63 289,50	0,3930 1,9617	0,5415 0,3146	0,8257 0,3833	1224,8 105,63	-0,5458 304,78
LỎNG HƠI	-135,00	$1,680 \times 10^{-5}$	1770,6 $1,768 \times 10^{-3}$	84,75 281,94	84,75 291,44	0,4234 1,9195	0,5363 0,3229	0,8210 0,3917	1200,3 107,34	-0,5473 263,05
LỎNG HƠI	-130,00	$3,577 \times 10^{-5}$	1757,5 $3,635 \times 10^{-3}$	88,85 283,57	88,85 293,42	0,4525 1,8816	0,5324 0,3313	0,8177 0,4001	1176,0 109,02	-0,5476 228,57
LỎNG HƠI	-125,00	$7,189 \times 10^{-5}$	1744,5 $7,058 \times 10^{-3}$	92,93 285,25	92,93 295,44	0,4805 1,8474	0,5296 0,3396	0,8157 0,4084	1152,0 110,67	-0,5469 199,86
LỎNG HƠI	-120,00	0,000137	1731,4 0,01303	97,01 286,96	97,01 297,49	0,5076 1,8167	0,5277 0,3478	0,8146 0,4166	1128,1 112,29	-0,5453 175,81
LỎNG HƠI	-115,00	0,000250	1718,4 0,02297	101,08 288,72	101,08 299,59	0,5338 1,7890	0,5266 0,3559	0,8145 0,4248	1104,5 113,89	-0,5428 155,54
LỎNG HƠI	-110,00	0,000436	1705,3 0,03887	105,15 290,51	105,15 301,72	0,5591 1,7640	0,5263 0,3640	0,8152 0,4330	1081,1 115,45	-0,5395 138,34
LỎNG HƠI	-105,00	0,000732	1692,2 0,06339	109,23 292,34	109,23 303,89	0,5838 1,7414	0,5265 0,3719	0,8166 0,4410	1058,0 116,99	-0,5355 123,68
LỎNG HƠI	-100,00	0,001119	1679,1 0,1000	113,32 294,20	113,32 306,09	0,6077 1,7210	0,5272 0,3798	0,8186 0,4491	1035,0 118,49	-0,5308 111,11
LỎNG HƠI	-95,00	0,00187	1666,0 0,1529	117,42 296,10	117,42 308,32	0,6310 1,7026	0,5283 0,3876	0,8211 0,4571	1012,2 119,96	-0,5254 100,28
LỎNG HƠI	-90,00	0,00286	1652,8 0,2275	121,53 298,03	121,53 310,59	0,6538 1,6861	0,5298 0,3953	0,8241 0,4650	989,7 121,39	-0,5194 90,92
LỎNG HƠI	-85,00	0,00426	1639,6 0,3302	125,66 299,98	125,66 312,87	0,6761 1,6711	0,5316 0,4030	0,8275 0,4730	967,3 122,79	-0,5128 82,78
LỎNG HƠI	-80,00	0,00619	1626,3 0,4683	129,80 301,97	129,81 315,19	0,6978 1,6576	0,5337 0,4105	0,8313 0,4810	945,2 124,14	-0,5055 75,69
LỎNG HƠI	-75,00	0,00881	1612,9 0,6503	133,97 303,98	133,98 317,52	0,7191 1,6454	0,5361 0,4181	0,8355 0,4890	923,3 125,45	-0,4977 69,49
LỎNG HƠI	-70,00	0,0123	1599,5 0,886	138,16 306,01	138,17 319,87	0,7400 1,6344	0,5386 0,4255	0,8400 0,4971	901,5 126,71	-0,4892 64,05
LỎNG HƠI	-65,00	0,0168	1586,0 1,186	142,37 308,07	142,38 322,24	0,7604 1,6245	0,5413 0,4330	0,8448 0,5052	879,9 127,91	-0,4801 59,26

Bảng 10 (tiếp theo)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-60,00	0,0226	1572,3 1,563	146,60 310,14	146,62 324,61	0,7806 1,6156	0,5442 0,4403	0,8499 0,5134	858,5 129,06	-0,4703 55,03
Lỏng Hơi	-55,00	0,0300	1558,6 2,029	150,87 312,23	150,88 327,00	0,8003 1,6076	0,5472 0,4477	0,8553 0,5218	837,3 130,15	-0,4598 51,29
Lỏng Hơi	-50,00	0,0391	1544,7 2,598	155,15 314,34	155,18 329,39	0,8197 1,6004	0,5503 0,4550	0,8609 0,5302	816,2 131,17	-0,4486 47,97
LỎNG HƠI	-45,00	0,0504	1530,7 3,286	159,47 316,45	159,50 331,79	0,8389 1,5940	0,5535 0,4624	0,8668 0,5389	795,3 132,11	-0,4366 45,01
LỎNG HƠI	-40,00	0,0641	1516,5 4,108	163,81 318,58	163,86 334,18	0,8577 1,5882	0,5568 0,4697	0,8730 0,5477	774,5 132,99	-0,4237 42,38
LỎNG HƠI	-35,00	0,0806	1502,2 5,083	168,19 320,71	168,24 336,56	0,8763 1,5831	0,5602 0,4770	0,8795 0,5568	753,8 133,78	-0,4099 40,02
LỎNG HƠI	-30,00	0,1003	1487,7 6,228	172,60 322,84	172,67 338,94	0,8946 1,5784	0,5636 0,4843	0,8863 0,5661	733,3 134,49	-0,3951 37,90
LỎNG HƠI	-29,75b	0,1013	1487,0 6,289	172,82 322,95	172,89 339,06	0,8955 1,5782	0,5637 0,4847	0,8866 0,5666	732,3 134,52	-0,3943 37,81
LỎNG HƠI	-25,00	0,1235	1473,0 7,563	177,04 324,98	177,12 341,30	0,9127 1,5743	0,5670 0,4917	0,8934 0,5757	712,9 135,10	-0,3792 36,00
LỎNG HƠI	-20,00	0,1507	1458,1 9,109	181,51 327,11	181,62 343,65	0,9305 1,5706	0,5705 0,4990	0,9007 0,5857	692,5 135,63	-0,3620 34,29
LỎNG HƠI	-15,00	0,1823	1443,0 10,889	186,02 329,24	186,15 345,98	0,9482 1,5673	0,5741 0,5064	0,9085 0,5960	672,3 136,05	-0,3434 32,75
LỎNG HƠI	-10,00	0,2188	1427,6 12,925	190,57 331,36	190,72 348,29	0,9656 1,5644	0,5776 0,5139	0,9166 0,6068	652,1 136,38	-0,3233 31,35
LỎNG HƠI	-5,00	0,2606	1412,0 15,244	195,15 333,47	195,34 350,56	0,9829 1,5618	0,5812 0,5213	0,9251 0,6180	632,0 136,59	-0,3015 30,09
LỎNG HƠI	0,00	0,3081	1396,1 17,873	199,78 335,56	200,00 352,81	1,0000 1,5594	0,5849 0,5289	0,9341 0,6298	611,9 136,69	-0,2777 28,94
LỎNG HƠI	5,00	0,3620	1379,8 20,842	204,45 337,64	204,71 355,01	1,0169 1,5573	0,5885 0,5365	0,9436 0,6423	591,9 136,68	-0,2516 27,91
LỎNG HƠI	10,00	0,4227	1363,2 24,184	209,15 339,70	209,46 357,18	1,0337 1,5554	0,5922 0,5441	0,9537 0,6555	571,8 136,54	-0,2230 26,97
LỎNG HƠI	15,00	0,4906	1346,3 27,935	213,91 341,73	214,27 359,30	1,0504 1,5537	0,5960 0,5519	0,9645 0,6696	551,8 136,28	-0,1915 26,11
LỎNG HƠI	20,00	0,5664	1328,9 32,135	218,71 343,73	219,14 361,36	1,0669 1,5521	0,5997 0,5597	0,9761 0,6846	531,7 135,88	-0,1565 25,34
LỎNG HƠI	25,00	0,6506	1311,0 36,828	223,56 345,70	224,06 363,37	1,0834 1,5506	0,6036 0,5676	0,9885 0,7008	511,5 135,34	-0,1176 24,65
LỎNG HƠI	30,00	0,7437	1292,7 42,066	228,47 347,63	229,04 365,31	1,0997 1,5492	0,6075 0,5757	1,0021 0,7184	491,3 134,65	-0,0740 24,02
LỎNG HƠI	35,00	0,8462	1273,8 47,906	233,43 349,51	234,10 367,18	1,1160 1,5478	0,6114 0,5838	1,0169 0,7377	471,0 133,82	-0,0248 23,46
LỎNG HƠI	40,00	0,9588	1254,3 54,416	238,46 351,34	239,22 368,96	1,1322 1,5465	0,6155 0,5921	1,0332 0,7589	450,5 132,82	0,0311 22,96
LỎNG HƠI	45,00	1,0821	1234,0 61,673	243,55 353,11	244,42 370,66	1,1484 1,5451	0,6197 0,6006	1,0514 0,7827	429,7 131,65	0,0950 22,52
LỎNG HƠI	50,00	1,2166	1213,0 69,771	248,71 354,81	249,71 372,24	1,1645 1,5437	0,6242 0,6093	1,0719 0,8095	408,8 130,30	0,1688 22,14

Bảng 10 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v	C_p	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T
Lỏng Hơi	55,00	1,3630	1191,1 78,823	253,95 356,42	255,10 373,72	1,1807 1,5421	0,6288 0,6182 0,8404	1,0953	387,5 128,76	0,2549 21,81
Lỏng Hơi	60,00	1,5219	1168,1 88,966	259,28 357,94	260,58 375,05	1,1969 1,5404	0,6338 0,6274 0,8763	1,1225	365,9 127,02	0,3565 21,54
Lỏng Hơi	65,00	1,6941	1144,0 100,375	264,71 359,35	266,19 376,23	1,2131 1,5385	0,6391 0,6370 0,9191	1,1545	343,9 125,07	0,4783 21,31
Lỏng Hơi	70,00	1,8802	1118,3 113,272	270,26 360,62	271,94 377,22	1,2295 1,5363	0,6450 0,6471	1,1931 0,9714	321,3 122,88	0,6264 21,14
Lỏng Hơi	75,00	2,0811	1090,9 127,952	275,94 361,72	277,84 377,99	1,2461 1,5337	0,6517 0,6578	1,2410 1,0370	298,1 120,44	0,8103 21,01
Lỏng Hơi	80,00	2,2975	1061,4 144,822	281,78 362,62	283,94 378,48	1,2629 1,5306	0,6594 0,6693	1,3024 1,1225	274,1 117,73	1,0439 20,92
Lỏng Hơi	85,00	2,5304	1029,1 164,464	287,82 363,26	290,27 378,64	1,2801 1,5268	0,6684 0,6819	1,3844 1,2394	249,4 114,73	1,3495 20,85
Lỏng Hơi	90,00	2,7808	993,2 187,766	294,11 363,54	296,91 378,35	1,2978 1,5220	0,6795 0,6961	1,5006 1,4101	223,6 111,41	1,7636 20,79
Lỏng Hơi	95,00	3,0501	952,2 216,208	300,75 363,34	303,95 377,45	1,3163 1,5159	0,6936 0,7127	1,6794 1,6835	196,9 107,75	2,3518 20,68
Lỏng Hơi	100,00	3,3399	903,8 252,577	307,89 362,38	311,58 375,60	1,3360 1,5076	0,7122 0,7332	1,9963 2,1924	169,0 103,73	3,2470 20,41
Lỏng Hơi	105,00	3,6525	842,2 303,473	315,90 360,05	320,24 372,08	1,3581 1,4952	0,7387 0,7610	2,7539 3,4579	139,3 99,28	4,7872 19,71
Lỏng Hơi	110,00	3,9924	742,7 396,337	326,44 353,88	331,82 363,95	1,3874 1,4712	0,7870 0,8089	7,8061 11,4400	105,3 93,96	8,2916 17,60
Tới hạn	111,97	4,1361	565,0	340,44	347,76	1,4283	c	c	c	13,3694

* Điểm ba thể

b) Điểm sôi chuẩn

c) Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.5 R22 - Chlorodifluoromethane**5.5.1 Phạm vi tính toán**

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 115,73 \text{ K}, T_{\max} = 550 \text{ K}; p_{\max} = 60 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 19,91 \text{ mol/l (} 1\ 722 \text{ kg/m}^3\text{)}$$

Bảng 11 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	t_k	a_k	b_k
0	4,005 261 404 46	—	—	—
1	0,000 120 662 553	1	—	—
2	—	—	1,0	4 352,309 5
3	—	—	1,0	1 935,159 1
4	—	—	1,0	1 887,679 36
5	—	—	1,0	1 694,882 84
6	—	—	1,0	1 605,678 48
7	—	—	1,0	1 162,534 24
8	—	—	1,0	857,512 88
9	—	—	1,0	605,726 38
10	—	—	1,0	530,909 82

Bảng 12 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	a_k
1	$0,695\,645\,445\,236 \times 10^{-1}$	-1	1	0	0
2	$0,252\,275\,419\,999 \times 10^2$	1,75	1	0	0
3	$-0,202\,351\,148\,311 \times 10^3$	2,25	1	0	0
4	$0,350\,063\,090\,302 \times 10^3$	2,5	1	0	0
5	$-0,223\,134\,648\,863 \times 10^3$	2,75	1	0	0
6	$0,488\,345\,904\,592 \times 10^2$	3	1	0	0
7	$0,108\,874\,958\,556 \times 10^{-1}$	5,5	1	0	0
8	0,590 315 073 614	1,5	2	0	0
9	-0,689 043 767 432	1,75	2	0	0
10	0,284 224 445 844	3,5	2	0	0
11	0,125 436 457 897	1	3	0	0
12	-0,113 338 666 416 $\times 10^{-1}$	4,5	3	0	0
13	-0,631 388 959 17 $\times 10^{-1}$	1,5	4	0	0
14	0,974 021 015 232 $\times 10^{-2}$	0,5	5	0	0
15	-0,408 406 844 722 $\times 10^{-3}$	4,5	6	0	0
16	0,741 948 773 570 $\times 10^{-3}$	1	7	0	0
17	0,315 912 525 922 $\times 10^{-3}$	4	7	0	0
18	0,876 009 723 338 $\times 10^{-5}$	5	7	0	0
19	-0,110 343 340 301 $\times 10^{-3}$	-0,5	8	0	0
20	-0,705 323 356 879 $\times 10^{-4}$	3,5	8	0	0
21	0,235 850 731 510	5	2	2	1
22	-0,192 640 494 729	7	2	2	1
23	0,375 218 008 557 $\times 10^{-2}$	12	2	2	1
24	-0,448 926 036 678 $\times 10^{-4}$	15	2	2	1
25	0,198 120 520 635 $\times 10^{-1}$	3,5	3	3	1
26	-0,356 958 425 255 $\times 10^{-1}$	3,5	4	2	1
27	0,319 594 161 562 $\times 10^{-1}$	8	4	2	1
28	0,260 284 291 078 $\times 10^{-5}$	15	4	2	1
29	-0,897 629 021 967 $\times 10^{-2}$	25	4	4	1
30	0,345 482 791 645 $\times 10^{-1}$	3	6	2	1
31	-0,411 831 711 251 $\times 10^{-2}$	9	6	2	1
32	0,567 428 536 529 $\times 10^{-2}$	19	6	4	1
33	-0,563 368 989 908 $\times 10^{-2}$	2	8	2	1
34	0,191 384 919 423 $\times 10^{-2}$	7	8	2	1
35	-0,178 930 036 389 $\times 10^{-2}$	13	8	4	1

5.5.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí

$$T^* = 369,295 \text{ K}, p^* = 6,058\,22 \text{ mol/l}, M = 86,468 \text{ g/mol}, R = 8,314\,51 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$$

5.5.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$T_{ref} = 273,15 \text{ K}$, $p_{ref} = 1,0 \text{ kPa}$, $h_{ref} = 35\,874,594 \text{ J/mol}$, $s_{ref} = 205,291,5 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$, $f_1 = 4,111\,053\,69$, $f_2 = 2\,986,449\,88$

Bảng 13 – Các giá trị tính chất R22 dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T - K/MPa
Lỏng Hơi	-157,42 ^a	$3,795 \times 10^{-7}$	1721,3 $3,410 \times 10^{-5}$	29,60 321,58	29,60 332,71	0,0761 2,6952	0,7161 0,3292	1,0753 0,4253	1410,9 119,91	-0,4446 398,80
Lỏng Hơi	-155,00	$6,620 \times 10^{-7}$	1714,9 $5,827 \times 10^{-5}$	32,20 322,38	32,20 333,74	0,0983 2,6505	0,7139 0,3318	1,0735 0,4280	1398,2 121,05	-0,4450 380,74
Lỏng Hơi	-150,00	$1,934 \times 10^{-6}$	1701,8 $1,633 \times 10^{-4}$	37,56 324,05	37,56 335,90	0,1428 2,5653	0,7086 0,3375	1,0696 0,4336	1371,9 123,35	-0,4456 344,75
LỎNG HƠI	-145,00	$5,141 \times 10^{-6}$	1688,8 $4,172 \times 10^{-4}$	42,90 325,76	42,90 338,08	0,1853 2,4887	0,7027 0,3433	1,0663 0,4394	1346,3 125,60	-0,4456 311,19
LỎNG HƠI	-140,00	$1,258 \times 10^{-5}$	1675,8 $9,826 \times 10^{-4}$	48,22 327,49	48,22 340,29	0,2260 2,4195	0,6972 0,3492	1,0641 0,4454	1321,4 127,78	-0,4449 280,46
LỎNG HƠI	-135,00	$2,860 \times 10^{-5}$	1662,8 $2,153 \times 10^{-3}$	53,54 329,25	53,54 342,53	0,2652 2,3571	0,6923 0,3552	1,0628 0,4514	1296,8 129,92	-0,4436 252,63
LỎNG HƠI	-130,00	$6,091 \times 10^{-5}$	1649,8 $4,426 \times 10^{-3}$	58,85 331,04	58,85 344,80	0,3030 2,3005	0,6882 0,3614	1,0622 0,4576	1272,4 132,01	-0,4417 227,61
LỎNG HƠI	-125,00	0,000122	1636,8 0,00859	64,16 332,85	64,16 347,10	0,3395 2,2492	0,6847 0,3676	1,0620 0,4639	1248,0 134,05	-0,4396 205,23
LỎNG HƠI	-120,00	0,000233	1623,7 0,01585	69,47 334,70	69,47 349,42	0,3747 2,2027	0,6815 0,3739	1,0619 0,4703	1223,7 136,04	-0,4372 185,26
LỎNG HƠI	-115,00	0,000424	1610,7 0,02792	74,78 336,57	74,78 351,77	0,4088 2,1603	0,6786 0,3803	1,0618 0,4768	1199,5 137,99	-0,4346 167,49
LỎNG HƠI	-110,00	0,000740	1597,6 0,04719	80,09 338,48	80,09 354,15	0,4419 2,1217	0,6759 0,3868	1,0616 0,4834	1175,4 139,90	-0,4319 151,69
LỎNG HƠI	-105,00	0,00124	1584,5 0,0768	85,40 340,40	85,40 356,55	0,4739 2,0865	0,6732 0,3934	1,0614 0,4902	1151,4 141,76	-0,4289 137,65
LỎNG HƠI	-100,00	0,00201	1571,3 0,1210	90,70 342,35	90,71 358,97	0,5050 2,0543	0,6706 0,4000	1,0612 0,4972	1127,5 143,57	-0,4257 125,17
LỎNG HƠI	-95,00	0,00316	1558,1 0,1847	96,01 344,32	96,01 361,40	0,5352 2,0249	0,6680 0,4067	1,0611 0,5044	1103,7 145,34	-0,4221 114,07
LỎNG HƠI	-90,00	0,00481	1544,9 0,2744	101,31 346,31	101,32 363,85	0,5646 1,9980	0,6655 0,4136	1,0612 0,5118	1080,1 147,05	-0,4180 104,20
LỎNG HƠI	-85,00	0,00715	1531,6 0,3973	106,62 348,31	106,63 366,31	0,5932 1,9734	0,6632 0,4206	1,0616 0,5195	1056,6 148,70	-0,4134 95,41
LỎNG HƠI	-80,00	0,0104	1518,2 0,562	111,93 350,33	111,94 368,77	0,6210 1,9508	0,6611 0,4277	1,0624 0,5276	1033,1 150,29	-0,4082 87,58
LỎNG HƠI	-75,00	0,0147	1504,7 0,779	117,24 352,36	117,25 371,24	0,6482 1,9300	0,6592 0,4350	1,0637 0,5359	1009,8 151,82	-0,4023 80,60
LỎNG HƠI	-70,00	0,0205	1491,2 1,060	122,56 354,39	122,58 373,70	0,6747 1,9108	0,6575 0,4425	1,0655 0,5447	986,4 153,28	-0,3956 74,36
LỎNG HƠI	-65,00	0,0279	1477,5 1,416	127,90 356,42	127,91 376,15	0,7006 1,8932	0,6562 0,4502	1,0679 0,5539	963,2 154,66	-0,3881 68,78

Bảng 13 (tiếp theo)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C _v kJ/(kg·K)	C _p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T
Lòng Hơi	-60,00	0,0375	1463,7 1,863	133,24 358,46	133,27 378,59	0,7260 1,8770	0,6552 0,4581	1,0710 0,5637	939,9 155,97	-0,3796 63,78
Lòng Hơi	-55,00	0,0496	1449,7 2,414	138,60 360,49	138,63 381,02	0,7509 1,8619	0,6546 0,4662	1,0748 0,5739	916,6 157,18	-0,3702 59,29
Lòng Hơi	-50,00	0,0645	1435,6 3,088	143,98 362,52	144,03 383,42	0,7752 1,8480	0,6543 0,4745	1,0793 0,5847	893,4 158,31	-0,3597 55,26
Lòng Hơi	-45,00	0,0829	1421,3 3,901	149,38 364,53	149,44 385,79	0,7992 1,8351	0,6544 0,4831	1,0845 0,5962	870,1 159,33	-0,3481 51,63
Lòng Hơi	-40,81 ^b	0,1013	1409,2 4,704	153,93 366,21	154,00 387,75	0,8189 1,8250	0,6548 0,4904	1,0895 0,6063	850,6 160,11	-0,3375 48,85
Lòng Hơi	-40,00	0,1052	1406,8 4,873	154,81 366,53	154,89 388,13	0,8227 1,8231	0,6549 0,4919	1,0905 0,6083	846,9 160,26	-0,3353 48,34
Lòng Hơi	-30,00	0,1639	1377,2 7,379	165,76 370,48	165,88 392,69	0,8687 1,8015	0,6570 0,5103	1,1049 0,6349	800,3 161,78	-0,3057 42,68
Lòng Hơi	-25,00	0,2014	1362,0 8,958	171,29 372,42	171,44 394,90	0,8912 1,7918	0,6585 0,5199	1,1134 0,6495	777,0 162,36	-0,2887 40,24
Lòng Hơi	-20,00	0,2453	1346,5 10,790	176,86 374,33	177,04 397,06	0,9135 1,7826	0,6604 0,5299	1,1227 0,6650	753,6 162,82	-0,2700 38,01
Lòng Hơi	-15,00	0,2962	1330,8 12,901	182,47 376,20	182,70 399,16	0,9354 1,7740	0,6626 0,5400	1,1328 0,6816	730,2 163,15	-0,2495 35,98
Lòng Hơi	-10,00	0,3548	1314,7 15,322	188,13 378,04	188,40 401,20	0,9572 1,7658	0,6651 0,5505	1,1439 0,6994	706,8 163,35	-0,2270 34,13
Lòng Hơi	-5,00	0,4218	1298,3 18,086	193,85 379,84	194,17 403,16	0,9787 1,7581	0,6680 0,5613	1,1561 0,7184	683,4 163,40	-0,2023 32,44
Lòng Hơi	0,00	0,4980	1281,5 21,229	199,61 381,59	200,00 405,05	1,0000 1,7507	0,6711 0,5723	1,1692 0,7390	659,9 163,31	-0,1750 30,89
Lòng Hơi	5,00	0,5841	1264,3 24,792	205,44 383,29	205,90 406,85	1,0212 1,7436	0,6745 0,5836	1,1836 0,7611	636,3 163,06	-0,1448 29,48
Lòng Hơi	10,00	0,6809	1246,7 28,820	211,32 384,93	211,87 408,56	1,0422 1,7368	0,6782 0,5953	1,1993 0,7852	612,7 162,65	-0,1112 28,18
Lòng Hơi	15,00	0,7893	1228,6 33,362	217,28 386,51	217,92 410,16	1,0630 1,7302	0,6822 0,6072	1,2166 0,8115	588,9 162,07	-0,0737 26,99
Lòng Hơi	20,00	0,9100	1209,9 38,477	223,31 388,01	224,06 411,66	1,0838 1,7238	0,6864 0,6195	1,2356 0,8404	565,1 161,32	-0,0316 25,90
Lòng Hơi	25,00	1,0439	1190,7 44,232	229,41 389,43	230,29 413,03	1,1045 1,7174	0,6909 0,6321	1,2568 0,8724	541,1 160,38	0,0161 24,90
Lòng Hơi	30,00	1,1919	1170,7 50,705	235,61 390,76	236,62 414,26	1,1252 1,7111	0,6956 0,6450	1,2807 0,9081	516,8 159,25	0,0704 23,98
Lòng Hơi	35,00	1,3548	1150,1 57,988	241,89 391,98	243,07 415,34	1,1458 1,7048	0,7006 0,6584	1,3077 0,9485	492,4 157,91	0,1331 23,14
Lòng Hơi	40,00	1,5336	1128,5 66,193	248,29 393,08	249,65 416,25	1,1665 1,6985	0,7059 0,6722	1,3389 0,9948	467,6 156,36	0,2060 22,37
Lòng Hơi	45,00	1,7292	1106,0 75,457	254,80 394,04	256,36 416,95	1,1872 1,6919	0,7116 0,6865	1,3755 1,0487	442,5 154,58	0,2919 21,66
Lòng Hơi	50,00	1,9427	1082,3 85,952	261,45 394,83	263,25 417,44	1,2080 1,6852	0,7176 0,7014	1,4191 1,1126	417,0 152,56	0,3945 21,01
Lòng Hơi	55,00	2,1751	1057,2 97,899	268,26 395,43	270,32 417,65	1,2291 1,6781	0,7240 0,7170	1,4724 1,1902	390,9 150,28	0,5190 20,41

Bảng 13 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	60,00	2,4275	1030,4 111,591	275,26 395,80	277,61 417,55	1,2504 1,6705	0,7308 0,7335	1,5392 1,2872	364,3 147,72	0,6730 19,85
Lỏng Hơi	65,00	2,7012	1001,4 127,430	282,49 395,87	285,18 417,06	1,2722 1,6622	0,7384 0,7511	1,6259 1,4128	337,0 144,85	0,8674 19,32
Lỏng Hơi	70,00	2,9974	969,7 145,991	290,01 395,56	293,10 416,09	1,2945 1,6529	0,7467 0,7702	1,7434 1,5837	308,8 141,66	1,1199 18,81
Lỏng Hơi	75,00	3,3177	934,4 168,158	297,91 394,76	301,46 414,49	1,3177 1,6424	0,7563 0,7914	1,9127 1,8322	279,6 138,11	1,4598 18,28
Lỏng Hơi	80,00	3,6638	893,7 195,404	306,34 393,26	310,44 412,01	1,3423 1,6299	0,7680 0,8157	2,1814 2,2308	248,8 134,15	1,9420 17,70
Lỏng Hơi	85,00	4,0378	844,8 230,560	315,60 390,67	320,38 408,19	1,3690 1,6142	0,7840 0,8450	2,6821 2,9841	215,3 129,71	2,6843 16,98
Lỏng Hơi	90,00	4,4423	780,1 280,625	326,39 386,04	332,09 401,87	1,4001 1,5922	0,8115 0,8843	3,9811 4,9749	177,0 124,64	4,0006 15,90
Lỏng Hơi	95,00	4,8824	662,9 382,037	342,19 374,50	349,56 387,28	1,4462 1,5486	0,8918 0,9566	17,3120 25,2863	128,0 117,96	7,2855 13,40
Tới hạn	96,15	4,9900	523,8	357,37	366,90	1,4927	c	c	c	10,3661

^a Điểm ba thể^b Điểm sôi chuẩn^c Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.6 R32 - Difluoromethane

5.6.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 136,34 \text{ K}, T_{\max} = 435 \text{ K}; p_{\max} = 70 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 27,4734 \text{ mol/l (1 429 kg/m}^3\text{)}$$

Bảng 14 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	a_k	b_k
0	4,004 486	—	—
1	—	1,160 761	798
2	—	2,645 151	4 185
3	—	5,794 987	1 806
4	—	1,129 475	11 510

Bảng 15 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	α_k
1	1,046 634	0,25	1	0	0
2	-0,545 116 5	1	2	0	0
3	-0,002 448 595	-0,25	5	0	0
4	-0,048 770 02	-1	1	0	0
5	0,035 201 58	2	1	0	0
6	0,001 622 75	2	3	0	0
7	0,000 023 772 25	0,75	8	0	0
8	0,029 149	0,25	4	0	0
9	0,003 386 203	18	4	4	1
10	-0,004 202 444	26	4	3	1
11	0,000 478 202 5	-1	8	1	1
12	-0,005 504 323	25	3	4	1
13	-0,024 183 96	1,75	5	1	1
14	0,420 903 4	4	1	2	1
15	-0,461 653 7	5	1	2	1
16	-1,200 513	1	3	1	1
17	-2,591 55	1,5	1	1	1
18	-1,400 145	1	2	1	1
19	0,826 301 7	0,5	3	1	1

5.6.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí $T^* = 351,255 \text{ K}, p^* = 8,150\,084\,6 \text{ mol/l}, M = 52,024 \text{ g/mol}, R = 8,314\,471 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$ **5.6.3 Các tham số trạng thái tham chiếu** $T_{ref} = 273,15 \text{ K}, p_{ref} = 1,0 \text{ kPa}, h_{ref} = 28\,204,341 \text{ J/mol}, s_{ref} = 171,691\,3 \text{ J/(mol}\cdot\text{K}), f_1 = 7,254\,707\,84,$ $f_2 = 2\,231,557\,35$

Bảng 16 – Các giá trị tính chất R32 dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T
Lỏng Hơi	-136,81 ^b	$4,800 \times 10^{-5}$	$1429,3 \times 10^{-3}$ $2,203 \times 10^{-3}$	-19,07 422,52	-19,07 444,31	-0,1050 3,2937	1,0658 0,4995	1,5925 0,6597	1414,4 169,60	-0,3376 881,12
Lỏng Hơi	-135,00	$6,339 \times 10^{-5}$	$1424,9 \times 10^{-3}$ $2,872 \times 10^{-3}$	-16,19 423,42	-16,19 445,49	-0,0840 3,2579	1,0613 0,5007	1,5900 0,6609	1404,9 170,67	-0,3375 823,35
Lỏng Hơi	-130,00	0,000131	1412,7 0,00574	-8,26 425,90	-8,26 448,77	-0,0276 3,1651	1,0494 0,5041	1,5835 0,6646	1378,4 173,59	-0,3369 686,24
Lỏng Hơi	-125,00	0,000257	1400,6 0,01085	-0,36 428,39	-0,36 452,05	0,0267 3,0804	1,0380 0,5080	1,5777 0,6689	1352,1 176,44	-0,3359 576,21
LỎNG HƠI	-120,00	0,000478	1388,4 0,01954	7,52 430,88	7,52 455,33	0,0790 3,0030	1,0274 0,5123	1,5726 0,6738	1325,8 179,21	-0,3345 487,31
LỎNG HƠI	-115,00	0,000850	1376,1 0,03369	15,37 433,37	15,37 458,60	0,1294 2,9320	1,0173 0,5173	1,5682 0,6796	1299,5 181,91	-0,3327 415,01
LỎNG HƠI	-110,00	0,00145	1363,8 0,0558	23,20 435,85	23,20 461,86	0,1782 2,8668	1,0079 0,5229	1,5647 0,6863	1273,4 184,52	-0,3304 355,78
LỎNG HƠI	-105,00	0,00239	1351,5 0,0894	31,02 438,32	31,02 465,10	0,2254 2,8068	0,9991 0,5293	1,5619 0,6940	1247,3 187,05	-0,3277 306,92
LỎNG HƠI	-100,00	0,00381	1339,0 0,1385	38,82 440,77	38,83 468,31	0,2711 2,7515	0,9910 0,5365	1,5600 0,7030	1221,2 189,50	-0,3244 266,28
LỎNG HƠI	-95,00	0,00590	1326,5 0,2084	46,62 443,20	46,62 471,48	0,3155 2,7003	0,9834 0,5446	1,5588 0,7134	1195,3 191,84	-0,3205 232,23
LỎNG HƠI	-90,00	0,00887	1313,9 0,3056	54,41 445,59	54,42 474,61	0,3586 2,6529	0,9764 0,5538	1,5586 0,7254	1169,3 194,09	-0,3160 203,45
LỎNG HƠI	-85,00	0,0130	1301,2 0,438	62,20 447,96	62,21 477,70	0,4006 2,6089	0,9700 0,5641	1,5592 0,7390	1143,4 196,24	-0,3109 178,95
LỎNG HƠI	-80,00	0,0187	1288,4 0,613	70,00 450,29	70,02 480,72	0,4415 2,5679	0,9641 0,5755	1,5606 0,7543	1117,5 198,26	-0,3051 157,95
LỎNG HƠI	-75,00	0,0262	1275,4 0,842	77,81 452,57	77,83 483,68	0,4814 2,5296	0,9588 0,5880	1,5630 0,7714	1091,7 200,18	-0,2986 139,85
LỎNG HƠI	-70,00	0,0361	1262,4 1,135	85,63 454,81	85,66 486,57	0,5204 2,4939	0,9540 0,6015	1,5663 0,7903	1065,8 201,96	-0,2913 124,19
LỎNG HƠI	-65,00	0,0488	1249,1 1,507	93,46 456,99	93,50 489,38	0,5585 2,4604	0,9497 0,6160	1,5706 0,8110	1039,9 203,62	-0,2831 110,58
LỎNG HƠI	-60,00	0,0650	1235,7 1,969	101,32 459,12	101,38 492,11	0,5958 2,4289	0,9460 0,6315	1,5758 0,8335	1014,1 205,14	-0,2740 98,73
LỎNG HƠI	-55,00	0,0852	1222,1 2,538	109,21 461,19	109,28 494,74	0,6324 2,3993	0,9427 0,6477	1,5821 0,8576	988,2 206,52	-0,2640 88,40
LỎNG HƠI	-50,00	0,1101	1208,4 3,232	117,13 463,19	117,22 497,27	0,6683 2,3714	0,9400 0,6646	1,5895 0,8835	962,2 207,75	-0,2528 79,39
LỎNG HƠI	-51,65 ^b	0,1013	1212,9 2,988	114,51 462,54	114,59 496,45	0,6565 2,3805	0,9408 0,6589	1,5869 0,8748	970,8 207,36	-0,2566 82,23
LỎNG HƠI	-45,00	0,1406	1194,4 4,067	125,08 465,13	125,20 499,70	0,7035 2,3450	0,9377 0,6820	1,5980 0,9110	936,3 208,83	-0,2404 71,52
LỎNG HƠI	-40,00	0,1774	1180,2 5,065	133,08 466,99	133,23 502,02	0,7382 2,3200	0,9359 0,6998	1,6077 0,9401	910,2 209,74	-0,2267 64,65
LỎNG HƠI	-35,00	0,2214	1165,7 6,248	141,12 468,78	141,31 504,21	0,7723 2,2962	0,9346 0,7180	1,6187 0,9709	884,0 210,49	-0,2115 58,63
LỎNG HƠI	-30,00	0,2734	1151,0 7,639	149,21 470,48	149,45 506,27	0,8060 2,2735	0,9338 0,7365	1,6311 1,0035	857,8 211,07	-0,1947 53,37

Bảng 16 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-25,00	0,3346	1135,9 9,266	157,36 472,09	157,66 508,20	0,8392 2,2518	0,9334 0,7552	1,6451 1,0380	831,4 211,47	-0,1761 48,75
Lỏng Hơi	-20,00	0,4058	1120,6 11,157	165,58 473,61	165,94 509,97	0,8720 2,2310	0,9335 0,7740	1,6607 1,0747	804,9 211,68	-0,1553 44,70
Lỏng Hơi	-15,00	0,4881	1104,9 13,346	173,86 475,01	174,31 511,58	0,9044 2,2109	0,9341 0,7930	1,6783 1,1139	778,3 211,69	-0,1322 41,13
Lỏng Hơi	-10,00	0,5826	1088,8 15,870	182,23 476,31	182,76 513,02	0,9365 2,1915	0,9351 0,8121	1,6980 1,1560	751,4 211,50	-0,1063 37,98
Lỏng Hơi	-5,00	0,6906	1072,2 18,769	190,68 477,47	191,33 514,26	0,9684 2,1727	0,9366 0,8315	1,7201 1,2015	724,3 211,10	-0,0772 35,20
Lỏng Hơi	0,00	0,8131	1055,3 22,091	199,23 478,49	200,00 515,30	1,0000 2,1543	0,9386 0,8510	1,7450 1,2511	696,9 210,48	-0,0444 32,72
LỎNG HƠI	5,00	0,9514	1037,7 25,891	207,88 479,36	208,80 516,11	1,0314 2,1363	0,9412 0,8709	1,7733 1,3058	669,2 209,63	-0,0071 30,51
LỎNG HƠI	10,00	1,1069	1019,7 30,232	216,66 480,05	217,74 516,66	1,0628 2,1185	0,9443 0,8911	1,8056 1,3667	641,2 208,54	0,0354 28,54
LỎNG HƠI	15,00	1,2808	1000,9 35,190	225,56 480,54	226,84 516,93	1,0940 2,1008	0,9480 0,9118	1,8428 1,4353	612,7 207,20	0,0843 26,76
LỎNG HƠI	20,00	1,4746	981,4 40,856	234,62 480,81	236,12 516,90	1,1253 2,0831	0,9524 0,9331	1,8859 1,5136	583,7 205,60	0,1410 25,16
LỎNG HƠI	25,00	1,6896	961,0 47,339	243,84 480,82	245,60 516,51	1,1566 2,0652	0,9577 0,9550	1,9367 1,6045	554,2 203,72	0,2076 23,69
LỎNG HƠI	30,00	1,9275	939,6 54,776	253,27 480,54	255,32 515,72	1,1881 2,0471	0,9638 0,9779	1,9973 1,7118	524,0 201,54	0,2865 22,36
LỎNG HƠI	35,00	2,1898	917,0 63,343	262,92 479,91	265,30 514,48	1,2198 2,0285	0,9712 1,0019	2,0710 1,8412	493,0 199,04	0,3815 21,13
LỎNG HƠI	40,00	2,4783	893,0 73,268	272,84 478,88	275,61 512,71	1,2520 2,0091	0,9800 1,0272	2,1629 2,0012	461,0 196,19	0,4976 19,98
LỎNG HƠI	45,00	2,7948	867,3 84,859	283,09 477,36	286,31 510,29	1,2847 1,9888	0,9907 1,0542	2,2809 2,2056	428,0 192,96	0,6428 18,90
LỎNG HƠI	50,00	3,1412	839,3 98,550	293,74 475,23	297,49 507,10	1,3183 1,9670	1,0039 1,0834	2,4385 2,4773	393,6 189,31	0,8288 17,86
LỎNG HƠI	55,00	3,5199	808,3 114,989	304,93 472,32	309,29 502,93	1,3531 1,9432	1,0207 1,1156	2,6610 2,8594	357,6 185,16	1,0751 16,85
LỎNG HƠI	60,00	3,9332	773,3 135,213	316,84 468,35	321,93 497,44	1,3898 1,9166	1,0428 1,1519	3,0007 3,4412	319,7 180,43	1,4157 15,83
LỎNG HƠI	65,00	4,3843	732,3 161,092	329,81 462,84	335,80 490,05	1,4293 1,8855	1,0732 1,1947	3,5880 4,4462	279,4 174,95	1,9160 14,75
LỎNG HƠI	70,00	4,8768	680,9 196,688	344,57 454,72	351,73 479,52	1,4740 1,8464	1,1194 1,2488	4,8653 6,6388	235,8 168,40	2,7233 13,49
LỎNG HƠI	75,00	5,4168	605,9 255,587	363,45 440,53	372,39 461,72	1,5314 1,7880	1,2064 1,3310	10,1347 15,6016	186,1 159,64	4,3093 11,74
Tới hạn	78,11	5,7820	424,0	400,51	414,15	1,6486	c	c	c	8,0731

^a Điểm ba thể^b Điểm sôi chuẩn^c Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.7 R123 – 2,2-dichloro-1,1,1-trifluoroethane

5.7.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 166 \text{ K}, T_{\max} = 600 \text{ K}; p_{\max} = 40 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 11,6 \text{ mol/l (} 1774 \text{ kg/m}^3 \text{)}$$

Bảng 17 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	t_k
0	2,046 006	—
1	$4,866\ 562 \times 10^{-2}$	1
2	$-5,586\ 382 \times 10^{-5}$	2
3	$2,823\ 279 \times 10^{-8}$	3

Bảng 18 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	a_k
1	$-0,100\,242\,647\,494 \times 10^2$	3	0	0	0
2	$-0,280\,607\,656\,419$	4	0	0	0
3	$0,206\,814\,471\,606 \times 10^{-1}$	5	0	0	0
4	$-0,284\,379\,431\,451$	0	1	0	0
5	$0,593\,928\,110\,321 \times 10^1$	0,5	1	0	0
6	$-0,936\,560\,389\,528 \times 10^1$	1	1	0	0
7	$0,416\,660\,793\,675 \times 10^1$	2	1	0	0
8	$-0,174\,023\,292\,951 \times 10^1$	3	1	0	0
9	$0,177\,019\,905\,365$	0	2	0	0
10	$-0,154\,721\,692\,26 \times 10^1$	1	2	0	0
11	$0,161\,820\,495\,59 \times 10^1$	2	2	0	0
12	$0,288\,903\,529\,383 \times 10^1$	3	2	0	0
13	$-0,118\,493\,874\,757$	0	3	0	0
14	$0,130\,952\,266\,209 \times 10^1$	1	3	0	0
15	$-0,117\,308\,103\,711 \times 10^1$	2	3	0	0
16	$-0,128\,125\,131\,950$	1	4	0	0
17	$-0,786\,087\,387\,513 \times 10^{-1}$	2	5	0	0
18	$-0,816\,000\,499\,305 \times 10^{-1}$	3	5	0	0
19	$0,536\,451\,054\,311 \times 10^{-1}$	2	6	0	0
20	$-0,680\,078\,211\,929 \times 10^{-2}$	2	7	0	0
21	$0,701\,264\,082\,191 \times 10^{-2}$	3	7	0	0
22	$-0,901\,762\,397\,311 \times 10^{-3}$	3	8	0	0
23	$0,100\,242\,647\,494 \times 10^2$	3	0	2	1
24	$0,280\,607\,656\,419$	4	0	2	1
25	$-0,206\,814\,471\,606 \times 10^{-1}$	5	0	2	1
26	$0,798\,923\,878\,145 \times 10^1$	3	2	2	1
27	$-0,547\,972\,072\,476$	4	2	2	1
28	$-0,206\,814\,470\,584 \times 10^{-1}$	5	2	2	1
29	$0,249\,142\,724\,365 \times 10^1$	3	4	2	1
30	$-0,273\,986\,034\,884$	4	4	2	1
31	$0,236\,001\,863\,614$	5	4	2	1
32	$0,540\,528\,251\,211$	3	6	2	1
33	$-0,600\,457\,561\,959 \times 10^{-1}$	4	6	2	1
34	$0,786\,672\,874\,826 \times 10^{-1}$	5	6	2	1
35	$0,708\,085\,874\,508 \times 10^{-1}$	3	8	2	1
36	$-0,150\,114\,389\,748 \times 10^{-1}$	4	8	2	1
37	$0,182\,205\,199\,477 \times 10^{-2}$	5	8	2	1
38	$0,314\,978\,575\,163 \times 10^{-2}$	3	10	2	1
39	$0,784\,455\,573\,794 \times 10^{-2}$	4	10	2	1
40	$0,364\,410\,397\,155 \times 10^{-3}$	5	10	2	1

5.7.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí

$T^* = 456,831 \text{ K}$, $p^* = 3,596\,417 \text{ mol/l}$, $M = 152,931 \text{ g/mol}$, $R = 8,314\,51 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$

5.7.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$T_{\text{ref}} = 273,15 \text{ K}$, $p_{\text{ref}} = 1,0 \text{ kPa}$, $h_{\text{ref}} = 58\,497,533 \text{ J/mol}$, $s_{\text{ref}} = 283,936\,5 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$, $f_1 = -8,106\,583\,79$,
 $f_2 = 5\,001,445\,51$

Bảng 19 – Các giá trị tính chất R123 dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-107,15 ^a	$4,202 \times 10^{-5}$	1771,0 $4,656 \times 10^{-4}$	98,81 313,47	98,81 322,50	0,5311 1,8786	0,6295 0,4194	0,9289 0,4738	1243,8 100,97	-0,4755 335,67
Lỏng Hơi	-105,00	$5,765 \times 10^{-5}$	1766,0 $6,306 \times 10^{-4}$	100,80 314,38	100,80 323,52	0,5430 1,8675	0,6306 0,4232	0,9280 0,4776	1235,3 101,57	-0,4762 319,10
Lỏng Hơi	-100,00	$1,161 \times 10^{-5}$	1754,5 $1,233 \times 10^{-3}$	105,44 316,51	105,44 325,93	0,5702 1,8436	0,6321 0,4319	0,9261 0,4863	1215,3 102,95	-0,4772 284,41
Lỏng Hơi	-95,00	$2,233 \times 10^{-5}$	1743,2 $2,306 \times 10^{-3}$	110,07 318,69	110,07 328,38	0,5965 1,8220	0,6328 0,4405	0,9245 0,4949	1195,0 104,31	-0,4775 254,37
LỎNG HƠI	-90,00	$4,120 \times 10^{-5}$	1732,0 $4,138 \times 10^{-3}$	114,68 320,92	114,68 330,87	0,6221 1,8025	0,6333 0,4491	0,9235 0,5035	1174,6 105,65	-0,4771 228,26
LỎNG HƠI	-85,00	$7,317 \times 10^{-5}$	1720,8 $7,154 \times 10^{-3}$	119,30 323,18	119,30 333,41	0,6470 1,7849	0,6338 0,4575	0,9232 0,5119	1153,9 106,97	-0,4759 205,49
LỎNG HƠI	-80,00	0,000125	1709,6 0,01195	123,92 325,49	123,92 335,98	0,6712 1,7691	0,6346 0,4658	0,9236 0,5202	1133,1 108,27	-0,4740 185,55
LỎNG HƠI	-75,00	0,000208	1698,5 0,01935	128,54 327,83	128,54 338,60	0,6948 1,7549	0,6356 0,4740	0,9247 0,5285	1112,1 109,55	-0,4714 168,05
LỎNG HƠI	-70,00	0,000336	1687,4 0,03045	133,17 330,21	133,17 341,25	0,7179 1,7422	0,6371 0,4821	0,9266 0,5367	1091,1 110,81	-0,4681 152,63
LỎNG HƠI	-65,00	0,000528	1676,2 0,04666	137,80 332,63	137,80 343,94	0,7404 1,7307	0,6388 0,4902	0,9290 0,5448	1069,9 112,06	-0,4643 139,01
LỎNG HƠI	-60,00	0,000808	1665,1 0,06977	142,46 335,09	142,46 346,66	0,7625 1,7206	0,6410 0,4982	0,9320 0,5529	1048,7 113,27	-0,4599 126,94
LỎNG HƠI	-55,00	0,00121	1653,9 0,1020	147,13 337,58	147,13 349,42	0,7842 1,7115	0,6435 0,5061	0,9354 0,5610	1027,6 114,47	-0,4550 116,22
LỎNG HƠI	-50,00	0,00177	1642,6 0,1461	151,81 340,11	151,81 352,21	0,8054 1,7034	0,6462 0,5139	0,9393 0,5690	1006,4 115,64	-0,4496 106,68
LỎNG HƠI	-45,00	0,00254	1631,3 0,2052	156,52 342,66	156,52 355,03	0,8263 1,6964	0,6493 0,5217	0,9435 0,5770	985,3 116,78	-0,4437 98,17
LỎNG HƠI	-40,00	0,00358	1620,0 0,2831	161,25 345,25	161,25 357,88	0,8468 1,6901	0,6526 0,5295	0,9480 0,5850	964,3 117,90	-0,4375 90,55
LỎNG HƠI	-35,00	0,00495	1608,5 0,3843	166,00 347,87	166,00 360,75	0,8669 1,6847	0,6561 0,5372	0,9528 0,5931	943,4 118,98	-0,4309 83,73
LỎNG HƠI	-30,00	0,00675	1597,0 0,5136	170,77 350,51	170,78 363,65	0,8868 1,6800	0,6597 0,5448	0,9578 0,6011	922,6 120,03	-0,4239 77,60
LỎNG HƠI	-25,00	0,00906	1585,4 0,6767	175,58 353,19	175,58 366,57	0,9063 1,6760	0,6635 0,5525	0,9629 0,6092	901,9 121,04	-0,4166 72,09
LỎNG HƠI	-20,00	0,0120	1573,8 0,880	180,40 355,88	180,41 369,52	0,9256 1,6726	0,6674 0,5601	0,9682 0,6174	881,3 122,01	-0,4088 67,13
LỎNG HƠI	-15,00	0,0157	1562,0 1,130	185,26 358,60	185,27 372,47	0,9446 1,6698	0,6714 0,5677	0,9735 0,6256	860,9 122,94	-0,4007 62,65

Bảng 19 (tiếp theo)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lòng Hơi	-10,00	0,0202	1550,1 1,435	190,14 361,34	190,15 375,45	0,9633 1,6675	0,6755 0,5753	0,9790 0,6339	840,7 123,82	-0,3923 58,60
Lòng Hơi	-5,00	0,0258	1538,2 1,802	195,04 364,10	195,06 378,44	0,9818 1,6656	0,6797 0,5828	0,9846 0,6423	820,6 124,66	-0,3834 54,93
Lòng Hơi	0,00	0,0326	1526,1 2,242	199,98 366,87	200,00 381,44	1,0000 1,6642	0,6839 0,5904	0,9902 0,6508	800,7 125,44	-0,3740 51,61
Lòng Hơi	5,00	0,0408	1513,9 2,762	204,94 369,67	204,97 384,44	1,0180 1,6633	0,6881 0,5979	0,9959 0,6594	780,9 126,17	-0,3643 48,60
Lòng Hơi	10,00	0,0506	1501,6 3,374	209,93 372,47	209,97 387,46	1,0358 1,6626	0,6924 0,6055	1,0017 0,6682	761,3 126,84	-0,3540 45,86
Lòng Hơi	15,00	0,0621	1489,2 4,088	214,95 375,29	214,99 390,48	1,0534 1,6624	0,6967 0,6130	1,0076 0,6771	741,9 127,45	-0,3431 43,37
Lòng Hơi	20,00	0,0756	1476,6 4,917	220,00 378,12	220,05 393,49	1,0707 1,6624	0,7011 0,6206	1,0135 0,6861	722,6 127,99	-0,3316 41,10
Lòng Hơi	25,00	0,0914	1463,9 5,872	225,08 380,95	225,14 396,51	1,0879 1,6627	0,7054 0,6281	1,0196 0,6953	703,4 128,47	-0,3195 39,03
Lòng Hơi	27,82b	0,1013	1456,6 6,471	227,96 382,56	228,03 398,22	1,0975 1,6630	0,7079 0,6324	1,0230 0,7006	692,7 128,71	-0,3123 37,95
Lòng Hơi	30,00	0,1096	1451,0 6,966	230,18 383,80	230,26 399,53	1,1049 1,6633	0,7097 0,6357	1,0257 0,7047	684,4 128,88	-0,3066 37,15
Lòng Hơi	35,00	0,1305	1438,0 8,213	235,32 386,64	235,41 402,54	1,1217 1,6641	0,7141 0,6432	1,0320 0,7144	665,5 129,21	-0,2929 35,43
Lòng Hơi	40,00	0,1545	1424,8 9,630	240,48 389,49	240,59 405,54	1,1383 1,6651	0,7185 0,6508	1,0385 0,7243	646,8 129,46	-0,2782 33,86
Lòng Hơi	45,00	0,1817	1411,4 11,230	245,68 392,35	245,81 408,53	1,1548 1,6662	0,7229 0,6583	1,0451 0,7344	628,2 129,64	-0,2625 32,42
Lòng Hơi	50,00	0,2125	1397,8 13,031	250,91 395,20	251,06 411,50	1,1711 1,6676	0,7273 0,6659	1,0519 0,7448	609,6 129,73	-0,2456 31,11
Lòng Hơi	55,00	0,2471	1384,0 15,051	256,17 398,04	256,34 414,46	1,1873 1,6691	0,7317 0,6735	1,0589 0,7556	591,2 129,73	-0,2274 29,91
Lòng Hơi	60,00	0,2859	1370,0 17,311	261,46 400,88	261,67 417,40	1,2033 1,6707	0,7362 0,6811	1,0663 0,7667	572,9 129,64	-0,2076 28,82
Lòng Hơi	65,00	0,3292	1355,7 19,830	266,78 403,72	267,03 420,31	1,2191 1,6725	0,7406 0,6887	1,0740 0,7783	554,6 129,46	-0,1861 27,82
Lòng Hơi	70,00	0,3772	1341,2 22,632	272,14 406,54	272,42 423,20	1,2349 1,6743	0,7451 0,6963	1,0820 0,7904	536,4 129,17	-0,1627 26,92
Lòng Hơi	75,00	0,4304	1326,4 25,743	277,54 409,34	277,86 426,06	1,2505 1,6762	0,7497 0,7040	1,0906 0,8030	518,2 128,79	-0,1370 26,09
Lòng Hơi	80,00	0,4891	1311,2 29,188	282,98 412,14	283,35 428,89	1,2660 1,6781	0,7542 0,7117	1,0996 0,8162	500,0 128,30	-0,1087 25,34
Lòng Hơi	85,00	0,5536	1295,7 33,000	288,45 414,91	288,88 431,68	1,2814 1,6801	0,7589 0,7194	1,1093 0,8302	481,9 127,69	-0,0773 24,66
Lòng Hơi	90,00	0,6242	1279,9 37,213	293,97 417,65	294,45 434,43	1,2967 1,6822	0,7636 0,7272	1,1197 0,8450	463,8 126,97	-0,0425 24,05
Lòng Hơi	95,00	0,7014	1263,6 41,863	299,53 420,37	300,08 437,13	1,3120 1,6842	0,7683 0,7350	1,1310 0,8609	445,6 126,12	-0,0036 23,51
Lòng Hơi	100,00	0,7855	1246,9 46,996	305,14 423,06	305,77 439,77	1,3271 1,6862	0,7731 0,7429	1,1433 0,8780	427,5 125,14	0,0402 23,03
Lòng Hơi	105,00	0,8769	1229,7 52,661	310,80 425,71	311,51 442,36	1,3422 1,6882	0,7781 0,7509	1,1568 0,8965	409,2 124,02	0,0896 22,61

Bảng 19 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	110,00	0,9760	1211,9 58,914	316,51 428,31	317,32 444,88	1,3572 1,6902	0,7831 0,7590	1,1717 0,9168	391,0 122,76	0,1460 22,24
Lỏng Hơi	115,00	1,0832	1193,5 65,824	322,28 430,86	323,19 447,32	1,3723 1,6920	0,7883 0,7672	1,1884 0,9392	372,6 121,34	0,2106 21,94
Lỏng Hơi	120,00	1,1990	1174,4 73,471	328,13 433,35	329,15 449,67	1,3872 1,6938	0,7936 0,7755	1,2072 0,9643	354,1 119,76	0,2854 21,69
Lỏng Hơi	125,00	1,3237	1154,4 81,950	334,04 435,78	335,18 451,93	1,4022 1,6955	0,7991 0,7840	1,2287 0,9928	335,5 118,00	0,3728 21,51
Lỏng Hơi	130,00	1,4578	1133,6 91,379	340,03 438,12	341,32 454,07	1,4173 1,6969	0,8048 0,7927	1,2536 1,0257	316,7 116,05	0,4759 21,38
Lỏng Hơi	135,00	1,6018	1111,6 101,904	346,12 440,37	347,56 456,08	1,4323 1,6982	0,8107 0,8017	1,2828 1,0643	297,8 113,89	0,5992 21,32
Lỏng Hơi	140,00	1,7563	1088,3 113,711	352,31 442,50	353,92 457,94	1,4475 1,6992	0,8170 0,8110	1,3178 1,1106	278,6 111,51	0,7487 21,32
Lỏng Hơi	145,00	1,9217	1063,5 127,044	358,62 444,48	360,43 459,61	1,4628 1,7000	0,8236 0,8207	1,3606 1,1677	259,1 108,88	0,9334 21,39
Lỏng Hơi	150,00	2,0987	1036,8 142,231	365,08 446,30	367,10 461,05	1,4782 1,7003	0,8307 0,8309	1,4146 1,2405	239,3 105,99	1,1664 21,53
Lỏng Hơi	155,00	2,2879	1007,8 159,735	371,72 447,89	373,99 462,22	1,4940 1,7000	0,8384 0,8417	1,4855 1,3371	219,0 102,80	1,4686 21,75
Lỏng Hơi	160,00	2,4901	975,7 180,242	378,58 449,20	381,13 463,01	1,5101 1,6991	0,8469 0,8534	1,5836 1,4728	198,2 99,29	1,8748 22,05
Lỏng Hơi	165,00	2,7062	939,4 204,853	385,74 450,11	388,62 463,32	1,5267 1,6972	0,8565 0,8662	1,7303 1,6790	176,6 95,40	2,4478 22,41
Lỏng Hơi	170,00	2,9372	896,9 235,543	393,33 450,42	396,61 462,89	1,5443 1,6939	0,8677 0,8806	1,9792 2,0332	154,0 91,07	3,3147 22,81
Lỏng Hơi	175,00	3,1845	843,9 276,595	401,67 449,73	405,44 461,25	1,5635 1,6880	0,8817 0,8975	2,5102 2,7935	129,6 86,20	4,7779 23,12
Lỏng Hơi	180,00	3,4506	765,9 341,950	411,72 446,73	416,22 456,82	1,5867 1,6763	0,9019 0,9194	4,5486 5,6613	102,3 80,62	7,8106 22,79
Tới hạn	183,68	3,6618	550,0	430,74	437,39	1,6325	c	c	c	16,5658

^a Điểm ba thể^b Điểm sôi chuẩn^c Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.8 R125 – Pentafluoroethane

5.8.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 172,52 \text{ K}, T_{\max} = 500 \text{ K}; p_{\max} = 60 \text{ MPa}; p_{\max} = 14,09 \text{ mol/l (1 691 kg/m}^3\text{)}$$

Bảng 20 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	t_k	a_k	b_k
1	3,063 0	0,1	—	—
2	—	—	2,303	314,0
3	—	—	5,086	756,0
4	—	—	7,300	1 707,0

Bảng 21 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	a_k	m_k	β_k	γ_k	ϵ_k
1	5,280 760	0,669	1	0	0	—	—	—	—
2	- 8,676 580	1,05	1	0	0	—	—	—	—
3	0,750 112 7	2,75	1	0	0	—	—	—	—
4	0,759 002 3	0,956	2	0	0	—	—	—	—
5	0,014 518 99	1,00	4	0	0	—	—	—	—
6	4,777 189	2,00	1	1	1	—	—	—	—
7	- 3,330 988	2,75	1	1	1	—	—	—	—
8	3,775 673	2,38	2	1	1	—	—	—	—
9	- 2,290 919	3,37	2	1	1	—	—	—	—
10	0,888 826 8	3,47	3	1	1	—	—	—	—
11	- 0,623 486 4	2,63	4	1	1	—	—	—	—
12	- 0,041 272 63	3,45	5	1	1	—	—	—	—
13	- 0,084 553 89	0,72	1	2	1	—	—	—	—
14	- 0,130 875 2	4,23	5	2	1	—	—	—	—
15	0,008 344 962	0,20	1	3	1	—	—	—	—
16	- 1,532 005	4,5	2	2	1	1,7	1	0	0
17	- 0,058 836 49	29,0	3	3	1	7,0	1	0	0
18	0,022 966 58	24,0	5	3	1	6,0	1	0	0

5.8.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí

$$T^* = 339,173 \text{ K}, \rho^* = 4,779 \text{ mol/l}, M = 120,021 4 \text{ g/mol}, R = 8,314 472 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$$

5.8.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$$T_{\text{ref}} = 273,5 \text{ K}, \rho_{\text{ref}} = 1,0 \text{ kPa}, h_{\text{ref}} = 41 266,386 \text{ J/mol}, s_{\text{ref}} = 236,119 5 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}, f_1 = 29,876 674 5, \\ f_2 = 3 013,226 7$$

Bảng 22 – Các giá trị tính chất R125 dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-100,63 ^a	0,00291	1690,7 0,2446	87,13 265,48	87,13 277,39	0,4902 1,5931	0,6776 0,4984	1,0346 0,5689	932,6 116,43	-0,3837 90,26
Lỏng Hơi	-100,00	0,00309	1688,7 0,2583	87,78 265,79	87,78 277,74	0,4940 1,5911	0,6781 0,4997	1,0351 0,5703	929,2 116,61	-0,3830 89,08
Lỏng Hơi	-95,00	0,00481	1672,5 0,3918	92,97 268,25	92,97 280,54	0,5235 1,5764	0,6818 0,5099	1,0396 0,5810	903,2 118,03	-0,3766 80,43
LỎNG HƠI	-90,00	0,00729	1656,2 0,5779	98,18 270,75	98,18 283,36	0,5524 1,5634	0,6860 0,5201	1,0450 0,5919	877,5 119,39	-0,3694 72,87
LỎNG HƠI	-85,00	0,0107	1639,9 0,831	103,42 273,28	103,42 286,20	0,5806 1,5520	0,6906 0,5304	1,0512 0,6031	852,3 120,69	-0,3614 66,26
LỎNG HƠI	-80,00	0,0155	1623,4 1,169	108,69 275,83	108,70 289,06	0,6082 1,5421	0,6955 0,5409	1,0581 0,6146	827,5 121,92	-0,3525 60,44
LỎNG HƠI	-75,00	0,0218	1606,7 1,610	114,00 278,41	114,01 291,94	0,6354 1,5333	0,7006 0,5514	1,0656 0,6264	802,9 123,07	-0,3428 55,33
LỎNG HƠI	-70,00	0,0301	1589,9 2,177	119,34 281,01	119,36 294,83	0,6620 1,5257	0,7060 0,5620	1,0736 0,6385	778,6 124,13	-0,3323 50,81
LỎNG HƠI	-65,00	0,0408	1572,9 2,892	124,73 283,62	124,75 297,71	0,6882 1,5191	0,7115 0,5727	1,0822 0,6511	754,5 125,11	-0,3208 46,82
LỎNG HƠI	-60,00	0,0543	1555,7 3,783	130,16 286,24	130,19 300,60	0,7140 1,5135	0,7171 0,5836	1,0912 0,6641	730,6 125,98	-0,3083 43,28
LỎNG HƠI	-55,00	0,0713	1538,2 4,879	135,63 288,88	135,68 303,48	0,7394 1,5086	0,7229 0,5946	1,1007 0,6776	706,8 126,75	-0,2947 40,14
LỎNG HƠI	-50,00	0,0922	1520,5 6,211	141,15 291,51	141,21 306,35	0,7644 1,5044	0,7288 0,6058	1,1107 0,6916	683,2 127,41	-0,2799 37,35
LỎNG HƠI	-48,09b	0,1013	1513,6 6,790	143,27 292,52	143,34 307,44	0,7739 1,5030	0,7311 0,6101	1,1146 0,6971	674,2 127,63	-0,2738 36,36
LỎNG HƠI	-45,00	0,1176	1502,4 7,814	146,72 294,15	146,80 309,20	0,7891 1,5009	0,7349 0,6171	1,1212 0,7063	659,6 127,94	-0,2636 34,86
LỎNG HƠI	-40,00	0,1483	1484,0 9,725	152,34 296,79	152,44 312,03	0,8134 1,4980	0,7410 0,6286	1,1323 0,7216	636,1 128,35	-0,2458 32,65
LỎNG HƠI	-35,00	0,1849	1465,3 11,985	158,01 299,41	158,14 314,84	0,8375 1,4955	0,7473 0,6402	1,1440 0,7376	612,6 128,61	-0,2262 30,67
LỎNG HƠI	-30,00	0,2281	1446,1 14,639	163,74 302,03	163,90 317,61	0,8614 1,4935	0,7537 0,6520	1,1565 0,7545	589,1 128,73	-0,2044 28,91
LỎNG HƠI	-25,00	0,2786	1426,5 17,736	169,53 304,63	169,73 320,34	0,8849 1,4919	0,7602 0,6640	1,1698 0,7724	565,7 128,70	-0,1803 27,33
LỎNG HƠI	-20,00	0,3373	1406,4 21,331	175,38 307,22	175,62 323,03	0,9083 1,4906	0,7668 0,6761	1,1840 0,7912	542,2 128,50	-0,1532 25,91
LỎNG HƠI	-15,00	0,4050	1385,8 25,486	181,30 309,78	181,59 325,67	0,9314 1,4895	0,7736 0,6882	1,1994 0,8112	518,7 128,11	-0,1228 24,66
LỎNG HƠI	-10,00	0,4825	1364,5 30,271	187,29 312,30	187,64 328,24	0,9544 1,4887	0,7805 0,7003	1,2161 0,8324	495,2 127,54	-0,0883 23,55
LỎNG HƠI	-5,00	0,5707	1342,6 35,768	193,35 314,79	193,77 330,74	0,9773 1,4881	0,7876 0,7122	1,2344 0,8550	471,6 126,77	-0,0489 22,61
LỎNG HƠI	0,00	0,6705	1319,8 42,070	199,49 317,22	200,00 333,16	1,0000 1,4875	0,7948 0,7240	1,2547 0,8797	448,0 125,80	-0,0036 21,81
LỎNG HƠI	5,00	0,7829	1296,2 49,291	205,72 319,59	206,33 335,47	1,0226 1,4869	0,8021 0,7359	1,2773 0,9073	424,3 124,60	0,0492 21,15

Bảng 22 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v	C_p	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T
Lỏng Hơi	10,00	0,9088	1271,5 57,564	212,05 321,87	212,76 337,66	1,0452 1,4863	0,8095 0,7483	1,3029 0,9392	400,4 123,17	0,1113 20,61
Lỏng Hơi	15,00	1,0492	1245,6 67,054	218,48 324,06	219,32 339,71	1,0678 1,4856	0,8172 0,7617	1,3323 0,9770	376,3 121,49	0,1851 20,18
Lỏng Hơi	20,00	1,2052	1218,3 77,966	225,03 326,12	226,02 341,58	1,0904 1,4846	0,8252 0,7764	1,3666 1,0230	352,0 119,55	0,2742 19,83
Lỏng Hơi	25,00	1,3779	1189,4 90,557	231,71 328,05	232,87 343,26	1,1131 1,4834	0,8335 0,7928	1,4074 1,0798	327,4 117,32	0,3835 19,53
Lỏng Hơi	30,00	1,5685	1158,4 105,170	238,55 329,80	239,91 344,71	1,1359 1,4817	0,8425 0,8111	1,4575 1,1517	302,4 114,78	0,5202 19,29
Lỏng Hơi	35,00	1,7783	1125,0 122,270	245,57 331,33	247,16 345,88	1,1591 1,4794	0,8522 0,8315	1,5209 1,2452	276,9 111,88	0,6956 19,08
Lỏng Hơi	40,00	2,0085	1088,4 142,522	252,82 332,60	254,67 346,69	1,1826 1,4764	0,8630 0,8542	1,6052 1,3716	250,8 108,58	0,9282 18,91
Lỏng Hơi	45,00	2,2607	1047,7 166,954	260,36 333,50	262,52 347,05	1,2067 1,4724	0,8755 0,8796	1,7244 1,5535	223,8 104,82	1,2501 18,78
LỎNG HƠI	50,00	2,5368	1001,1 197,293	268,29 333,89	270,83 346,75	1,2318 1,4667	0,8907 0,9083	1,9102 1,8425	195,6 100,51	1,7247 18,67
LỎNG HƠI	55,00	2,8389	945,4 236,916	276,82 333,46	279,83 345,44	1,2585 1,4584	0,9106 0,9421	2,2517 2,3860	165,3 95,57	2,4948 18,51
LỎNG HƠI	60,00	3,1703	872,1 294,367	286,46 331,44	290,10 342,21	1,2884 1,4448	0,9411 0,9856	3,1392 3,8329	131,5 89,84	3,9752 18,06
LỎNG HƠI	65,00	3,5370	735,1 416,565	300,06 323,75	304,88 332,24	1,3311 1,4120	1,0139 1,0604	13,6692 20,0735	90,0 82,63	8,2955 15,85
Tới hạn	66,02	3,6177	573,6	311,75	318,06	1,3696	c	c	c	12,3608

^a Điểm ba thể
^b Điểm sôi chuẩn
^c Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.9 R134a – 1,1,1,2 – tetrafluoroethane

5.9.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 169,85 \text{ K}, T_{\max} = 455 \text{ K}; p_{\max} = 70 \text{ MPa}; p_{\max} = 15,6 \text{ mol/l (1 592 kg/m}^3\text{)}$$

Bảng 23 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	t_k
0	- 0,629 789	—
1	$3,770\ 180\ 8 \times 10^{-1}$	0,5
2	$6,058\ 548\ 9 \times 10^{-2}$	0,75

Bảng 24 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	α_k
1	0,055 868 17	- 0,5	2	0	0
2	0,498 223	0	1	0	0
3	0,024 586 98	0	3	0	0
4	0,000 857 014 5	0	6	0	0
5	0,000 478 858 4	1,5	6	0	0
6	- 1,800 808	1,5	1	0	0
7	0,267 164 1	2	1	0	0
8	- 0,047 816 52	2	2	0	0
9	0,014 239 87	1	5	1	1
10	0,332 406 2	3	2	1	1
11	- 0,007 485 907	5	2	1	1
12	0,000 101 726 3	1	4	2	1
13	- 0,518 456 7	5	1	2	1
14	- 0,086 922 88	5	4	2	1
15	0,205 714 4	6	1	2	1
16	- 0,005 000 457	10	2	2	1
17	0,000 460 326 2	10	4	2	1
18	- 0,003 497 836	10	1	3	1
19	0,006 995 038	18	5	3	1
20	- 0,014 521 84	22	3	3	1
21	- 0,000 128 545 8	50	10	4	1

5.9.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí $T^* = 374,18 \text{ K}, \rho^* = 4,978\,830\,171 \text{ mol/l}, M = 102,032 \text{ g/mol}, R = 8,314\,471 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$ **5.9.3 Các tham số trạng thái tham chiếu**
 $T_{\text{ref}} = 273,15 \text{ K}, p_{\text{ref}} = 1,0 \text{ kPa}, h_{\text{ref}} = 41\,433,397 \text{ J/mol}, s_{\text{ref}} = 225,535\,3 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}, f_1 = -12,280\,800\,2,$
 $f_2 = 3\,385,257\,07$

Bảng 25 – Các giá trị tính chất R134a dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v	C_p	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T
										K/MPa
Lỏng Hơi	-103,30 ^a	0,000390	1591,1 0,02817	71,45 321,11	71,46 334,94	0,4126 1,9639	0,7922 0,5030	1,1838 0,5853	1120,0 126,79	-0,3815 373,57
Lỏng Hơi	-100,00	0,000559	1582,4 0,03969	75,36 322,76	75,36 336,85	0,4354 1,9456	0,7912 0,5107	1,1842 0,5932	1103,2 127,87	-0,3793 -318,13
Lỏng Hơi	-95,00	0,000939	1569,1 0,06479	81,29 325,29	81,29 339,78	0,4691 1,9201	0,7910 0,5224	1,1861 0,6052	1077,7 129,47	-0,3753 253,65
Lỏng Hơi	-90,00	0,00152	1555,8 0,1024	87,22 327,87	87,23 342,76	0,5020 1,8972	0,7920 0,5341	1,1892 0,6173	1052,3 131,03	-0,3707 206,26
LỎNG HƠI	-85,00	0,00240	1542,5 0,1570	93,18 330,49	93,18 345,77	0,5341 1,8766	0,7940 0,5457	1,1933 0,6294	1027,0 132,56	-0,3656 170,88
LỎNG HƠI	-80,00	0,00367	1529,0 0,2343	99,16 333,15	99,16 348,83	0,5654 1,8580	0,7968 0,5573	1,1981 0,6417	1001,8 134,04	-0,3599 144,05
LỎNG HƠI	-75,00	0,00548	1515,5 0,3412	105,16 335,85	105,17 351,91	0,5961 1,8414	0,8002 0,5689	1,2036 0,6540	976,8 135,47	-0,3536 123,38
LỎNG HƠI	-70,00	0,00798	1501,9 0,4857	111,19 338,59	111,20 355,02	0,6262 1,8264	0,8040 0,5806	1,2096 0,6665	952,0 136,84	-0,3469 107,19
LỎNG HƠI	-65,00	0,0114	1488,2 0,677	117,26 341,35	117,26 358,16	0,6557 1,8130	0,8082 0,5923	1,2161 0,6793	927,4 138,16	-0,3396 94,32
LỎNG HƠI	-60,00	0,0159	1474,3 0,927	123,35 344,15	123,36 361,31	0,6846 1,8010	0,8127 0,6040	1,2230 0,6924	903,0 139,41	-0,3318 83,91
LỎNG HƠI	-55,00	0,0218	1460,4 1,246	129,48 346,96	129,50 364,48	0,7131 1,7902	0,8175 0,6159	1,2304 0,7058	878,8 140,59	-0,3234 75,36
LỎNG HƠI	-50,00	0,0295	1446,3 1,650	135,65 349,80	135,67 367,65	0,7410 1,7806	0,8224 0,6280	1,2381 0,7197	854,7 141,69	-0,3143 68,25
LỎNG HƠI	-45,00	0,0391	1432,1 2,152	141,86 352,65	141,89 370,83	0,7685 1,7720	0,8276 0,6402	1,2462 0,7341	830,9 142,70	-0,3046 62,23
LỎNG HƠI	-40,00	0,0512	1417,7 2,769	148,11 355,51	148,14 374,00	0,7956 1,7643	0,8328 0,6526	1,2546 0,7490	807,2 143,63	-0,2941 57,08
LỎNG HƠI	-35,00	0,0661	1403,1 3,521	154,40 358,38	154,44 377,17	0,8223 1,7575	0,8382 0,6652	1,2635 0,7646	783,7 144,45	-0,2828 52,63
LỎNG HƠI	-30,00	0,0844	1388,4 4,426	160,73 361,25	160,79 380,32	0,8486 1,7515	0,8438 0,6781	1,2729 0,7809	760,3 145,18	-0,2706 48,74
LỎNG HƠI	-26,07b	0,1013	1376,7 5,258	165,74 363,51	165,81 382,78	0,8690 1,7472	0,8482 0,6884	1,2805 0,7942	742,0 145,67	-0,2602 46,01
LỎNG HƠI	-25,00	0,1064	1373,4 5,506	167,11 364,12	167,19 383,45	0,8746 1,7461	0,8494 0,6912	1,2827 0,7979	737,0 145,79	-0,2573 45,31
LỎNG HƠI	-20,00	0,1327	1358,3 6,784	173,54 366,99	173,64 386,55	0,9002 1,7413	0,8551 0,7046	1,2930 0,8158	713,8 146,28	-0,2428 42,26
LỎNG HƠI	-15,00	0,1639	1342,8 8,287	180,02 369,85	180,14 389,63	0,9256 1,7371	0,8609 0,7183	1,3040 0,8346	690,7 146,65	-0,2270 39,54

Bảng 25 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-10,00	0,2006	1327,1 10,041	186,55 372,69	186,70 392,66	0,9506 1,7334	0,8669 0,7322	1,3156 0,8544	667,6 146,89	-0,2096 37,11
Lỏng Hơi	-5,00	0,2433	1311,1 12,077	193,13 375,51	193,32 395,66	0,9754 1,7300	0,8729 0,7464	1,3279 0,8752	644,6 146,99	-0,1905 34,92
Lỏng Hơi	0,00	0,2928	1294,8 14,428	199,77 378,31	200,00 398,60	1,0000 1,7271	0,8791 0,7608	1,3410 0,8972	621,6 146,94	-0,1695 32,95
Lỏng Hơi	5,00	0,3497	1278,1 17,131	206,48 381,08	206,75 401,49	1,0243 1,7245	0,8854 0,7755	1,3552 0,9206	598,7 146,74	-0,1461 31,17
Lỏng Hơi	10,00	0,4146	1261,0 20,226	213,25 383,82	213,58 404,32	1,0485 1,7221	0,8918 0,7904	1,3704 0,9455	575,7 146,38	-0,1200 29,57
LỎNG HƠI	15,00	0,4884	1243,4 23,758	220,09 386,52	220,48 407,07	1,0724 1,7200	0,8983 0,8056	1,3869 0,9721	552,7 145,85	-0,0907 28,12
LỎNG HƠI	20,00	0,5717	1225,3 27,780	227,00 389,17	227,47 409,75	1,0962 1,7180	0,9050 0,8210	1,4049 1,0007	529,6 145,15	-0,0578 26,81
LỎNG HƠI	25,00	0,6654	1206,7 32,350	233,99 391,77	234,55 412,33	1,1199 1,7162	0,9119 0,8367	1,4246 1,0316	506,5 144,26	-0,0204 25,64
LỎNG HƠI	30,00	0,7702	1187,5 37,535	241,07 394,30	241,72 414,82	1,1435 1,7145	0,9189 0,8527	1,4465 1,0655	483,2 143,16	0,0223 24,58
LỎNG HƠI	35,00	0,8870	1167,5 43,416	248,25 396,76	249,01 417,19	1,1870 1,7128	0,9262 0,8691	1,4709 1,1028	459,9 141,86	0,0714 23,63
LỎNG HƠI	40,00	1,0166	1146,7 50,085	255,52 399,13	256,41 419,43	1,1905 1,7111	0,9336 0,8858	1,4984 1,1445	436,4 140,34	0,1285 22,78
LỎNG HƠI	45,00	1,1599	1125,1 57,657	262,91 401,40	263,94 421,52	1,2139 1,7092	0,9414 0,9029	1,5298 1,1917	412,8 138,57	0,1953 22,02
LỎNG HƠI	50,00	1,3179	1102,3 66,272	270,43 403,55	271,62 423,44	1,2375 1,7072	0,9494 0,9205	1,5661 1,2461	389,0 136,55	0,2746 21,36
LỎNG HƠI	55,00	1,4915	1078,3 76,104	278,09 405,55	279,47 425,15	1,2611 1,7050	0,9579 0,9387	1,6089 1,3099	364,9 134,25	0,3698 20,77
LỎNG HƠI	60,00	1,6818	1052,9 87,379	285,91 407,38	287,50 426,63	1,2848 1,7024	0,9668 0,9577	1,6602 1,3868	340,5 131,66	0,4861 20,27
LỎNG HƠI	65,00	1,8898	1025,6 100,398	293,92 408,99	295,76 427,82	1,3088 1,6993	0,9764 0,9775	1,7234 1,4822	315,7 128,74	0,6308 19,83
LỎNG HƠI	70,00	2,1168	996,2 115,572	302,16 410,33	304,28 428,65	1,3332 1,6956	0,9869 0,9986	1,8039 1,6051	290,3 125,46	0,8157 19,46
LỎNG HƠI	75,00	2,3641	964,1 133,494	310,68 411,32	313,13 429,03	1,3580 1,6909	0,9988 1,0212	1,9115 1,7714	264,1 121,80	1,0599 19,14
LỎNG HƠI	80,00	2,6332	928,2 155,078	319,55 411,83	322,39 428,81	1,3836 1,6850	1,0129 1,0460	2,0648 2,0122	238,6 117,69	1,3973 18,86
LỎNG HƠI	85,00	2,9258	887,2 181,853	328,93 411,67	332,22 427,76	1,4104 1,6771	1,0308 1,0739	2,3064 2,3971	207,4 113,09	1,8936 18,57
LỎNG HƠI	90,00	3,2442	837,8 216,761	339,06 410,45	342,93 425,42	1,4390 1,6662	1,0556 1,1068	2,7559 3,1207	175,9 107,90	2,6936 18,20
LỎNG HƠI	95,00	3,5912	772,7 267,139	350,60 407,23	355,25 420,67	1,4715 1,6492	1,0938 1,1489	3,9385 5,0195	141,2 101,91	4,1916 17,51
LỎNG HƠI	100,00	3,9724	651,2 373,011	367,20 397,03	373,30 407,68	1,5188 1,6109	1,1737 1,2180	17,5915 25,3503	101,0 93,95	8,1985 15,30
Tới hạn	101,06	4,0593	511,9	381,71	389,64	1,5621	c	c	c	11,9312

^a Điểm ba thể^b Điểm sôi chuẩnc Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.10 R143a – 1,1,1-trifluoroethane

5.10.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 161,34 \text{ K}, T_{\max} = 650 \text{ K}; p_{\max} = 100 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 15,85 \text{ mol/l (} 1\ 332 \text{ kg/m}^3 \text{)}$$

Bảng 26 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	t_k	a_k	b_k
1	1,057 8	0,33	—	—
2	—	—	4,440 2	1 791
3	—	—	3,751 5	823

Bảng 27 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	a_k
1	7,773 644 3	0,67	1	0	0
2	-8,701 85	0,833	1	0	0
3	-0,277 797 99	1,7	1	0	0
4	0,146 092 2	1,82	2	0	0
5	0,008 958 161 6	0,35	5	0	0
6	-0,205 521 16	3,9	1	1	1
7	0,106 532 58	0,95	3	1	1
8	0,023 270 816	0	5	1	1
9	-0,013 247 542	1,19	7	1	1
10	-0,042 793 87	7,2	1	2	1
11	0,362 216 85	5,9	2	2	1
12	-0,256 718 99	7,65	2	2	1
13	-0,092 326 113	7,5	3	2	1
14	0,083 774 837	7,45	4	2	1
15	0,017 128 445	15,5	2	3	1
16	-0,017 256 11	22	3	3	1
17	0,004 908 049 2	19	5	3	1

5.10.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí

$$T^* = 345,857 \text{ K}, p^* = 5,128 45 \text{ mol/L}, M = 84,041 \text{ g/mol}, R = 8,314 472 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$$

5.10.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$$T_{\text{ref}} = 273,15 \text{ K}, p_{\text{ref}} = 1,0 \text{ kPa}, h_{\text{ref}} = 33\ 936,397 \text{ J/mol}, s_{\text{ref}} = 198,961 3 \text{ J/(mol}\cdot\text{K)}, f_1 = -1,577 780 74, f_2 = 2\ 527,263 78$$

Bảng 28 – Các giá trị tính chất R143a dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-111,81 ^a	0,00107	1330,5 0,0675	52,52 303,67	52,52 319,59	0,3142 1,9695	0,8138 0,5283	1,2112 0,6299	1058,1 137,57	-0,4394 385,09
Lỏng Hơi	-110,00	0,00129	1326,2 0,0805	54,71 304,59	54,71 320,68	0,3277 1,9579	0,8128 0,5331	1,2119 0,6350	1049,4 138,22	-0,4375 354,60
Lỏng Hơi	-105,00	0,00211	1314,1 0,1274	60,78 307,17	60,78 323,73	0,3643 1,9281	0,8114 0,5467	1,2151 0,6495	1025,5 139,98	-0,4316 284,35
LỎNG HƠI	-100,00	0,00333	1301,9 0,1956	66,87 309,78	66,87 326,81	0,4000 1,9012	0,8115 0,5604	1,2199 0,6642	1001,7 141,68	-0,4247 230,56
LỎNG HƠI	-95,00	0,00510	1289,6 0,2917	72,98 312,43	72,98 329,92	0,4348 1,8770	0,8131 0,5742	1,2260 0,6792	977,9 143,32	-0,4171 189,21
LỎNG HƠI	-90,00	0,00761	1277,2 0,4238	79,13 315,11	79,13 333,06	0,4688 1,8553	0,8157 0,5881	1,2333 0,6944	954,2 144,89	-0,4086 157,26
LỎNG HƠI	-85,00	0,0111	1264,8 0,6011	85,31 317,83	85,32 336,22	0,5021 1,8357	0,8194 0,6021	1,2415 0,7100	930,4 146,39	-0,3994 132,44
LỎNG HƠI	-80,00	0,0157	1252,2 0,835	91,54 320,58	91,55 339,40	0,5348 1,8180	0,8238 0,6162	1,2504 0,7258	906,6 147,81	-0,3895 113,01
LỎNG HƠI	-75,00	0,0219	1239,5 1,138	97,81 323,36	97,83 342,60	0,5669 1,8021	0,8288 0,6304	1,2601 0,7421	882,8 149,13	-0,3789 97,68
LỎNG HƠI	-70,00	0,0299	1226,7 1,523	104,14 326,16	104,16 345,80	0,5984 1,7879	0,8344 0,6448	1,2704 0,7589	859,1 150,37	-0,3674 85,45
LỎNG HƠI	-65,00	0,0402	1213,7 2,005	110,51 328,98	110,54 349,01	0,6294 1,7750	0,8405 0,6593	1,2813 0,7763	835,3 151,50	-0,3551 75,60
LỎNG HƠI	-60,00	0,0531	1200,6 2,601	116,94 331,81	116,99 352,21	0,6599 1,7635	0,8470 0,6741	1,2928 0,7944	811,5 152,51	-0,3419 67,57
LỎNG HƠI	-55,00	0,0691	1187,3 3,329	123,43 334,66	123,49 355,41	0,6900 1,7531	0,8538 0,6892	1,3049 0,8133	787,7 153,41	-0,3277 60,93
LỎNG HƠI	-50,00	0,0887	1173,9 4,210	129,97 337,51	130,05 358,58	0,7197 1,7438	0,8608 0,7046	1,3175 0,8331	763,9 154,19	-0,3123 55,38
LỎNG HƠI	-47,24 ^b	0,1013	1166,4 4,769	133,61 339,08	133,70 360,33	0,7359 1,7391	0,8648 0,7132	1,3248 0,8444	750,8 154,55	-0,3032 52,70
LỎNG HƠI	-45,00	0,1125	1160,3 5,264	136,58 340,36	136,68 361,74	0,7490 1,7354	0,8681 0,7203	1,3309 0,8539	740,1 154,82	-0,2956 50,69
LỎNG HƠI	-40,00	0,1411	1146,4 6,514	143,26 343,20	143,38 364,86	0,7779 1,7279	0,8756 0,7363	1,3448 0,8758	716,3 155,31	-0,2774 46,68
LỎNG HƠI	-35,00	0,1750	1132,3 7,988	150,00 346,04	150,15 367,95	0,8065 1,7211	0,8833 0,7526	1,3596 0,8989	692,5 155,65	-0,2576 43,21
LỎNG HƠI	-30,00	0,2149	1117,9 9,711	156,81 348,86	157,00 370,99	0,8348 1,7149	0,8911 0,7693	1,3752 0,9233	668,6 155,84	-0,2358 40,20
LỎNG HƠI	-25,00	0,2614	1103,3 11,716	163,70 351,67	163,93 373,98	0,8629 1,7093	0,8991 0,7863	1,3918 0,9492	644,7 155,85	-0,2118 37,55
LỎNG HƠI	-20,00	0,3154	1088,3 14,036	170,66 354,44	170,95 376,91	0,8907 1,7043	0,9072 0,8035	1,4094 0,9767	620,8 155,68	-0,1852 35,22
LỎNG HƠI	-15,00	0,3774	1072,9 16,709	177,71 357,18	178,06 379,76	0,9183 1,6996	0,9154 0,8211	1,4283 1,0061	596,8 155,33	-0,1555 33,16

Bảng 28 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất· MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v	C_p	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-10,00	0,4482	1057,2 19,778	184,84 359,88	185,27 382,54	0,9457 1,6953	0,9237 0,8390	1,4487 1,0377	572,8 154,78	-0,1223 31,33
Lỏng Hơi	-5,00	0,5287	1041,0 23,292	192,07 362,53	192,58 385,23	0,9729 1,6913	0,9322 0,8571	1,4709 1,0717	548,6 154,03	-0,0847 29,69
Lỏng Hơi	0,00	0,6197	1024,3 27,306	199,40 365,11	200,00 387,81	1,0000 1,6876	0,9408 0,8756	1,4951 1,1087	524,3 153,06	-0,0420 28,24
Lỏng Hơi	5,00	0,7219	1007,0 31,885	206,83 367,63	207,54 390,27	1,0270 1,6839	0,9495 0,8944	1,5219 1,1492	499,8 151,87	0,0069 26,94
Lỏng Hơi	10,00	0,8363	989,1 37,107	214,37 370,06	215,22 392,60	1,0539 1,6804	0,9585 0,9135	1,5517 1,1942	475,1 150,43	0,0635 25,79
Lỏng Hơi	15,00	0,9637	970,4 43,062	222,05 372,39	223,04 394,77	1,0809 1,6768	0,9678 0,9331	1,5854 1,2447	450,2 148,74	0,1295 24,76
Lỏng Hơi	20,00	1,1052	950,8 49,864	229,86 374,60	231,02 396,76	1,1078 1,6732	0,9773 0,9531	1,6239 1,3024	425,0 146,77	0,2075 23,84
Lỏng Hơi	25,00	1,2616	930,2 57,653	237,83 376,66	239,19 398,54	1,1349 1,6693	0,9873 0,9737	1,6687 1,3695	399,5 144,51	0,3007 23,04
Lỏng Hơi	30,00	1,4340	908,4 66,605	245,98 378,54	247,56 400,07	1,1621 1,6652	0,9978 0,9951	1,7218 1,4494	373,5 141,93	0,4140 22,33
Lỏng Hơi	35,00	1,6236	885,2 76,954	254,33 380,21	256,16 401,31	1,1895 1,6606	1,0091 1,0173	1,7863 1,5472	347,0 139,02	0,5543 21,71
Lỏng Hơi	40,00	1,8314	860,3 89,018	262,91 381,61	265,04 402,19	1,2174 1,6553	1,0213 1,0408	1,8670 1,6715	319,8 135,73	0,7319 21,17
Lỏng Hơi	45,00	2,0589	833,1 103,245	271,79 382,66	274,26 402,61	1,2457 1,6491	1,0350 1,0659	1,9725 1,8366	291,8 132,04	0,9636 20,69
Lỏng Hơi	50,00	2,3073	803,0 120,307	281,02 383,25	283,90 402,43	1,2748 1,6416	1,0509 1,0932	2,1181 2,0700	262,7 127,89	1,2777 20,26
Lỏng Hơi	55,00	2,5785	768,9 141,302	290,74 383,20	294,09 401,44	1,3051 1,6322	1,0702 1,1237	2,3369 2,4302	232,2 123,22	1,7273 19,84
Lỏng Hơi	60,00	2,8744	728,9 168,236	301,15 382,16	305,09 399,24	1,3371 1,6197	1,0951 1,1595	2,7143 3,0685	199,5 117,93	2,4237 19,37
Lỏng Hơi	65,00	3,1977	678,3 205,645	312,73 379,39	317,45 394,94	1,3726 1,6018	1,1312 1,2044	3,5635 4,5323	163,8 111,84	3,6529 18,67
Lỏng Hơi	70,00	3,5527	600,8 270,096	327,28 372,27	333,19 385,42	1,4172 1,5694	1,1984 1,2720	7,7197 11,5008	122,4 104,25	6,4733 17,07
Tới hạn	72,71	3,7610	431,0	350,18	358,91	1,4906	c	c	c	12,3969

^a Điểm ba thể^b Điểm sôi chuẩn^c Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.11 R152a – 1,1 – difluoroethane

5.11.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 154,5 \text{ K}, T_{\max} = 500 \text{ K}; p_{\max} = 60 \text{ MPa}; p_{\max} = 18,07 \text{ mol/l (1 194 kg/m}^3)$$

Bảng 29 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí lý tưởng [các phương trình (3) đến (5)]

k	c_k	t_k
0	3,354 952	–
1	$1,098 649 \times 10^{-2}$	1
2	$2,501 616 \times 10^{-5}$	2
3	$-2,787 445 \times 10^{-8}$	3

Bảng 30 – Các hệ số và số mũ của thành phần khí thực [phương trình (2)]

k	N_k	t_k	d_k	l_k	a_k
1	$-0,354 657 949 982 \times 10^1$	3	0	0	0
2	$-0,364 631 280 620$	4	0	0	0
3	$0,333 233 335 558 \times 10^{-1}$	5	0	0	0
4	$-0,680 968 435 117$	0	1	0	0
5	$0,735 212 646 801 \times 10^1$	0,5	1	0	0
6	$-0,112 473 063 838 \times 10^2$	1	1	0	0
7	$0,549 916 715 657 \times 10^1$	2	1	0	0
8	$-0,240 186 327 322 \times 10^1$	3	1	0	0
9	$-0,709 036 447 042 \times 10^{-1}$	0	2	0	0
10	$-0,213 200 886 814$	1	2	0	0
11	$0,197 839 736 368$	2	2	0	0
12	$0,182 494 769 909 \times 10^1$	3	2	0	0
13	$-0,860 546 479 693 \times 10^{-1}$	0	3	0	0
14	$0,888 137 366 540$	1	3	0	0
15	$-0,966 127 346 370$	2	3	0	0
16	$-0,985 223 479 324 \times 10^{-1}$	1	4	0	0
17	$0,183 419 368 472 \times 10^{-1}$	2	5	0	0
18	$-0,338 550 204 252 \times 10^{-1}$	3	5	0	0
19	$0,124 921 101 016 \times 10^{-1}$	2	6	0	0
20	$-0,221 056 706 423 \times 10^{-2}$	2	7	0	0

Bảng 30 (kết thúc)

k	N_k	t_k	d_k	l_k	a_k
21	$0,216\ 879\ 133\ 161 \times 10^{-2}$	3	7	0	0
22	$-0,233\ 597\ 690\ 478 \times 10^{-3}$	3	8	0	0
23	$0,354\ 657\ 949\ 982 \times 10^1$	3	0	-2	1
24	0,364 631 280 620	4	0	2	1
25	$-0,333\ 233\ 335\ 558 \times 10^{-1}$	5	0	2	1
26	$0,276\ 133\ 830\ 254 \times 10^1$	3	2	2	1
27	$-0,691\ 185\ 711\ 880 \times 10^{-1}$	4	2	2	1
28	$-0,333\ 233\ 335\ 558 \times 10^{-1}$	5	2	2	1
29	0,782 761 327 717	3	4	2	1
30	$-0,345\ 592\ 855\ 940 \times 10^{-1}$	4	4	2	1
31	0,137 813 531 906	5	4	2	1
32	0,186 173 126 153	3	6	2	1
33	$-0,341\ 119\ 393\ 297 \times 10^{-1}$	4	6	2	1
34	$0,459\ 378\ 439\ 687 \times 10^{-1}$	5	6	2	1
35	$0,216\ 470\ 012\ 607 \times 10^{-1}$	3	8	2	1
36	$-0,852\ 798\ 483\ 242 \times 10^{-2}$	4	8	2	1
37	$0,620\ 394\ 038\ 634 \times 10^{-2}$	5	8	2	1
38	$0,185\ 210\ 290\ 813 \times 10^{-2}$	3	10	2	1
39	$0,101\ 674\ 662\ 734 \times 10^{-2}$	4	10	2	1
40	$0,124\ 078\ 807\ 727 \times 10^{-2}$	5	10	2	1

5.11.2 Các tham số rút gọn, khối lượng phân tử và hằng số khí

$T^* = 386,411\text{ K}$, $p^* = 5,571\ 45\text{ mol/l}$, $M = 66,051\text{ g/mol}$, $R = 8,314\ 471\text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$

5.11.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$T_{ref} = 273,15\text{ K}$, $p_{ref} = 1,0\text{ kPa}$, $h_{ref} = 34\ 189,811\text{ J/mol}$, $s_{ref} = 188,564\ 6\text{ J/(mol}\cdot\text{K)}$, $f_1 = 4,360\ 056$, $f_2 = 2\ 654,673\ 62$

Bảng 31 – Các giá trị tính chất R152a dọc theo đường biên bão hòa lỏng-hơi

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	-118,59 ^a	$6,414 \times 10^{-5}$	1192,9 $3,297 \times 10^{-3}$	13,79 399,87	13,79 419,32	0,1119 2,7357	0,9948 0,5726	1,4774 0,6987	1400,9 154,04	-0,4326 336,54
Lỏng Hơi	-115,00	0,000103	1186,3 0,00516	19,13 401,93	19,13 421,84	0,1460 2,6924	1,0090 0,5803	1,4921 0,7064	1372,8 155,63	-0,4266 308,12
Lỏng Hơi	-110,00	0,000191	1177,1 0,00928	26,62 404,85	26,62 425,38	0,1927 2,6368	1,0210 0,5911	1,5053 0,7173	1337,3 157,80	-0,4203 273,32
LỎNG HƠI	-105,00	0,000339	1167,9 0,01600	34,17 407,81	34,17 428,96	0,2383 2,5861	1,0271 0,6020	1,5131 0,7284	1305,0 159,93	-0,4154 243,29
LỎNG HƠI	-100,00	0,000579	1158,7 0,02658	41,75 410,82	41,75 432,59	0,2827 2,5399	1,0297 0,6131	1,5178 0,7398	1274,9 162,01	-0,4112 217,25
LỎNG HƠI	-95,00	0,000956	1149,4 0,04268	49,35 413,87	49,35 436,26	0,3259 2,4978	1,0305 0,6244	1,5210 0,7514	1246,3 164,04	-0,4072 194,62
LỎNG HƠI	-90,00	0,00153	1140,1 0,0664	56,96 416,96	56,96 439,97	0,3681 2,4593	1,0304 0,6358	1,5237 0,7634	1218,9 166,02	-0,4030 174,86
LỎNG HƠI	-85,00	0,00237	1130,7 0,1005	64,58 420,10	64,59 443,71	0,4091 2,4242	1,0302 0,6475	1,5265 0,7758	1192,3 167,95	-0,3986 157,56
LỎNG HƠI	-80,00	0,00359	1121,3 0,1483	72,22 423,26	72,23 447,48	0,4492 2,3920	1,0302 0,6595	1,5298 0,7886	1166,3 169,81	-0,3937 142,37
LỎNG HƠI	-75,00	0,00530	1111,9 0,2136	79,88 426,46	79,89 451,27	0,4884 2,3626	1,0307 0,6718	1,5339 0,8019	1140,7 171,62	-0,3883 128,99
LỎNG HƠI	-70,00	0,00765	1102,4 0,3012	87,56 429,69	87,57 455,08	0,5266 2,3357	1,0317 0,6843	1,5388 0,8157	1115,5 173,36	-0,3824 117,18
LỎNG HƠI	-65,00	0,0108	1092,8 0,416	95,27 432,94	95,28 458,90	0,5641 2,3111	1,0334 0,6972	1,5446 0,8301	1090,4 175,03	-0,3758 106,73
LỎNG HƠI	-60,00	0,0150	1083,2 0,566	103,01 436,21	103,02 462,74	0,6009 2,2885	1,0357 0,7104	1,5513 0,8452	1065,6 176,62	-0,3685 97,46
LỎNG HƠI	-55,00	0,0204	1073,5 0,755	110,78 439,50	110,80 466,57	0,6369 2,2677	1,0387 0,7240	1,5589 0,8609	1040,9 178,12	-0,3606 89,21
LỎNG HƠI	-50,00	0,0274	1063,7 0,994	118,59 442,80	118,62 470,40	0,6723 2,2487	1,0422 0,7379	1,5674 0,8774	1016,4 179,54	-0,3520 81,87
LỎNG HƠI	-45,00	0,0362	1053,8 1,289	126,45 446,10	126,48 474,21	0,7071 2,2313	1,0463 0,7522	1,5768 0,8946	991,8 180,86	-0,3427 75,31
LỎNG HƠI	-40,00	0,0472	1043,8 1,651	134,35 449,41	134,40 478,02	0,7414 2,2152	1,0509 0,7669	1,5870 0,9127	967,4 182,08	-0,3326 69,45
LỎNG HƠI	-35,00	0,0607	1033,7 2,089	142,31 452,72	142,37 481,79	0,7752 2,2004	1,0558 0,7820	1,5979 0,9317	943,0 183,19	-0,3216 64,20
LỎNG HƠI	-30,00	0,0772	1023,5 2,615	150,32 456,03	150,39 485,55	0,8085 2,1868	1,0612 0,7975	1,6097 0,9516	918,6 184,18	-0,3098 59,49
LỎNG HƠI	-25,00	0,0970	1013,2 3,241	158,39 459,33	158,48 489,26	0,8413 2,1743	1,0669 0,8133	1,6222 0,9724	894,2 185,06	-0,2970 55,26
LỎNG HƠI	-24,02 ^b	0,1013	1011,2 3,376	159,97 459,97	160,07 489,98	0,8477 2,1719	1,0681 0,8164	1,6247 0,9766	889,5 185,21	-0,2944 54,48
LỎNG HƠI	-20,00	0,1207	1002,7 3,979	166,52 462,61	166,64 492,94	0,8737 2,1627	1,0730 0,8295	1,6355 0,9943	869,9 185,80	-0,2832 51,45
LỎNG HƠI	-15,00	0,1487	992,1 4,844	174,71 465,88	174,86 496,57	0,9058 2,1520	1,0793 0,8460	1,6496 0,9172	845,5 186,41	-0,2682 48,02
LỎNG HƠI	-10,00	0,1815	981,3 5,852	182,98 469,12	183,16 500,15	0,9375 2,1421	1,0859 0,8629	1,6645 0,9414	821,0 186,88	-0,2520 44,93
LỎNG HƠI	-5,00	0,2198	970,3 7,017	191,31 472,34	191,54 503,66	0,9689 2,1329	1,0927 0,8802	1,6804 0,9667	796,6 187,20	-0,2343 42,13
LỎNG HƠI	0,00	0,2640	959,1 8,359	199,72 475,53	200,00 507,11	1,0000 2,1243	1,0997 0,8978	1,6972 1,0935	772,0 187,37	-0,2149 39,60

Bảng 31 (kết thúc)

	Nhiệt độ °C	Áp suất MPa	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Lỏng Hơi	5,00	0,3148	947,7 9,896	208,22 478,68	208,55 510,49	1,0308 2,1164	1,1069 0,9157	1,7151 1,1218	747,4 187,37	-0,1938 37,31
Lỏng Hơi	10,00	0,3728	936,1 11,651	216,79 481,79	217,19 513,78	1,0614 2,1089	1,1144 0,9339	1,7342 1,1517	722,7 187,21	-0,1706 35,23
Lỏng Hơi	15,00	0,4386	924,2 13,647	225,45 484,85	225,93 516,99	1,0917 2,1018	1,1220 0,9525	1,7546 1,1834	697,9 186,87	-0,1449 33,35
Lỏng Hơi	20,00	0,5129	912,0 15,910	234,21 487,85	234,77 520,09	1,1219 2,0952	1,1299 0,9714	1,7765 1,2173	673,0 186,36	-0,1165 31,64
Lỏng Hơi	25,00	0,5964	899,5 18,469	243,07 490,79	243,73 523,09	1,1519 2,0888	1,1379 0,9906	1,8001 1,2536	647,9 185,65	-0,0849 30,09
LỎNG HƠI	30,00	0,6898	886,6 21,357	252,03 493,66	252,80 525,96	1,1817 2,0828	1,1462 1,0101	1,8258 1,2926	622,7 184,74	-0,0495 28,69
LỎNG HƠI	35,00	0,7939	873,4 24,613	261,10 496,44	262,01 528,70	1,2114 2,0769	1,1548 1,0300	1,8539 1,3349	597,3 183,63	-0,0096 27,41
LỎNG HƠI	40,00	0,9093	859,7 28,280	270,29 499,13	271,35 531,28	1,2411 2,0711	1,1636 1,0502	1,8847 1,3811	571,7 182,30	0,0357 26,25
LỎNG HƠI	45,00	1,0368	845,5 32,408	279,62 501,71	280,84 533,70	1,2707 2,0655	1,1728 1,0707	1,9190 1,4320	545,9 180,74	0,0873 25,20
LỎNG HƠI	50,00	1,1774	830,8 37,058	289,08 504,16	290,50 535,93	1,3003 2,0598	1,1823 1,0917	1,9574 1,4887	519,9 178,94	0,1468 24,24
LỎNG HƠI	55,00	1,3317	815,4 42,300	298,70 506,47	300,34 537,95	1,3299 2,0540	1,1922 1,1131	2,0009 1,5526	493,5 176,89	0,2159 23,38
LỎNG HƠI	60,00	1,5007	799,4 48,222	308,50 508,60	310,38 539,72	1,3596 2,0480	1,2026 1,1350	2,0510 1,6257	466,9 174,57	0,2970 22,60
LỎNG HƠI	65,00	1,6853	782,5 54,933	318,49 510,53	320,64 541,21	1,3895 2,0418	1,2135 1,1575	2,1094 1,7109	440,0 171,96	0,3934 21,90
LỎNG HƠI	70,00	1,8864	764,6 62,569	328,70 512,22	331,16 542,37	1,4196 2,0351	1,2251 1,1806	2,1789 1,8122	412,6 169,04	0,5096 21,27
LỎNG HƠI	75,00	2,1051	745,6 71,312	339,16 513,62	341,98 543,14	1,4501 2,0279	1,2375 1,2045	2,2637 1,9360	384,8 165,79	0,6522 20,71
LỎNG HƠI	80,00	2,3424	725,2 81,403	349,92 514,66	353,15 543,43	1,4810 2,0198	1,2509 1,2294	2,3703 2,0924	356,4 162,17	0,8309 20,20
LỎNG HƠI	85,00	2,5996	703,0 93,185	361,04 515,23	364,74 543,13	1,5126 2,0107	1,2655 1,2555	2,5099 2,2985	327,4 158,15	1,0609 19,74
LỎNG HƠI	90,00	2,8780	678,5 107,172	372,63 515,21	376,87 542,06	1,5451 2,0000	1,2818 1,2832	2,7034 2,5863	297,4 153,69	1,3675 19,32
LỎNG HƠI	95,00	3,1791	650,9 124,192	384,82 514,35	389,71 539,95	1,5790 1,9871	1,3004 1,3130	2,9947 3,0228	266,3 148,70	1,7961 18,90
LỎNG HƠI	100,00	3,5050	618,5 145,754	397,93 512,23	403,59 536,28	1,6151 1,9707	1,3223 1,3459	3,4951 3,7759	233,5 143,11	2,4378 18,43
LỎNG HƠI	105,00	3,8583	578,1 175,224	412,57 507,95	419,25 529,97	1,6552 1,9479	1,3502 1,3838	4,5947 5,4245	198,0 136,73	3,5082 17,78
LỎNG HƠI	110,00	4,2432	517,4 224,256	431,02 498,39	439,22 517,31	1,7058 1,9096	1,3921 1,4317	9,2614 12,2150	157,9 129,14	5,7104 16,42
Tới hạn	113,26	4,5168	368,0	465,28	477,55	1,8037	°	°	°	11,2920

^a Điểm ba thể^b Điểm sôi chuẩn^c Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.12 R404A – R125/143a/134a (44/52/4)

5.12.1 Thành phần của R404A

Bảng 32 – Thành phần của R404A

<i>i</i>	Thành phần	Hệ số khối lượng	Hệ số mol
1	R125	0,44	0,357 816 78
2	R143a	0,52	0,603 919 22
3	R134a	0,04	0,038 264 00
$M = 97,604\ 0\text{ g/mol}$			

5.12.2 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 172,52\text{ K}, T_{\max} = 455\text{ K}; p_{\max} = 60\text{ MPa}; \rho_{\max} = 15,04\text{ mol/l (1 468 kg/m}^3\text{)}$$

5.12.3 Tham số tương tác (các phương trình 19 và 20)

$$\xi_{12} = 5,551; \xi_{12} = -0,000\ 445\ 2; \xi_{13} = -0,432\ 6; \xi_{13} = -0,000\ 345\ 3; \xi_{23} = 2,324; \xi_{23} = 0,000\ 618\ 2$$

5.12.4 Các hệ số và số mũ của các hàm số dư (phương trình 21)

Bảng 33 – Các hệ số và số mũ của các hàm số dư, $i=1; j=2$ (cặp hai thành phần R125/143a)

Cặp hai thành phần R125/134a ^a và cặp hai thành phần R143a/134a ^b				
<i>k</i>	N_k	t_k	d_k	I_k
1	-0,013 073	7,4	1	1
2	0,018 259	0,35	3	1
3	0,000 008 129 9	10,0	11	2
4	0,007 849 6	5,3	2	3
$F_{12} = 1,169\ 7$				
^a $i=1; j=3: F_{13} = 1,00$; hàm $\phi_{ij,excess}$ cho cặp R125/134a là giống với hàm cho cặp R125/143a. ^b Với $i=2; j=3: F_{23} = 0,555\ 7$; hàm $\phi_{ij,excess}$ cho cặp R143a/134a là giống với hàm cho cặp R125/143a.				

5.12.5 Các tham số trạng thái tham chiếu

$$f_3 = 0,753\ 387\ 285, f_4 = 17,495\ 997\ 7$$

Bảng 34 – Các giá trị tính chất R404A của thể lỏng trên đường bột và thể hơi trên đường sương

	Áp suất MPa	Nhiệt độ °C	Khối lưu lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Bột Sương	0,0100	-84,93 -83,84	1421,3 0,626	91,82 300,87	91,83 316,83	0,5296 1,7229	0,7710 0,5719	1,2138 0,6635	932,6 135,39	-0,3545 113,71
Bột Sương	0,0150	-79,30 -78,28	1404,8 0,916	98,65 303,83	98,66 320,21	0,5654 1,7064	0,7795 0,5860	1,2137 0,6793	895,9 136,88	-0,3495 96,75
Bột Sương	0,0200	-75,05 -74,08	1392,4 1,199	103,80 306,10	103,81 322,78	0,5917 1,6953	0,7854 0,5968	1,2152 0,6915	870,1 137,93	-0,3444 86,40
Bột Sương	0,0250	-71,61 -70,66	1382,3 1,477	107,99 307,94	108,01 324,87	0,6126 1,6870	0,7899 0,6055	1,2173 0,7016	850,1 138,74	-0,3396 79,22
Bột Sương	0,0300	-68,68 -67,76	1373,7 1,752	111,56 309,52	111,58 326,65	0,6302 1,6805	0,7937 0,6130	1,2197 0,7104	833,7 139,39	-0,3349 73,86
Bột Sương	0,0400	-63,85 -62,97	1359,4 2,293	117,45 312,13	117,48 329,58	0,6587 1,6707	0,7998 0,6255	1,2246 0,7252	807,5 140,40	-0,3262 66,23
Bột Sương	0,0500	-59,92 -59,07	1347,7 2,825	122,28 314,28	122,31 331,97	0,6815 1,6635	0,8046 0,6359	1,2295 0,7377	786,8 141,14	-0,3181 60,94
Bột Sương	0,0600	-56,57 -55,75	1337,7 3,351	126,40 316,10	126,44 334,00	0,7007 1,6578	0,8088 0,6447	1,2342 0,7487	769,6 141,72	-0,3106 56,99
Bột Sương	0,0800	-51,03 -50,25	1321,0 4,390	133,25 319,13	133,31 337,36	0,7320 1,6494	0,8156 0,6596	1,2430 0,7675	741,6 142,57	-0,2967 51,36
Bột Sương	0,1000	-46,50 -45,74	1307,1 5,415	138,89 321,62	138,97 340,08	0,7571 1,6434	0,8212 0,6720	1,2511 0,7836	719,2 143,16	-0,2839 47,44
Bột Sương	0,1013 ^a	-46,22 -45,47	1306,3 5,483	139,24 321,77	139,31 340,25	0,7586 1,6430	0,8215 0,6728	1,2516 0,7846	717,9 143,19	-0,2831 47,22
Bột Sương	0,1200	-42,63 -41,90	1295,1 6,430	143,74 323,74	143,83 342,40	0,7783 1,6387	0,8260 0,6828	1,2587 0,7978	700,4 143,57	-0,2720 44,50
Bột Sương	0,1400	-39,24 -38,53	1284,5 7,439	148,01 325,59	148,12 344,41	0,7967 1,6349	0,8303 0,6923	1,2658 0,8108	684,0 143,86	-0,2606 42,18
Bột Sương	0,1600	-36,20 -35,51	1275,0 8,442	151,85 327,25	151,97 346,20	0,8130 1,6318	0,8341 0,7009	1,2726 0,8228	669,4 144,07	-0,2498 40,29
Bột Sương	0,1800	-33,45 -32,78	1266,2 9,441	155,35 328,75	155,49 347,81	0,8277 1,6292	0,8377 0,7088	1,2790 0,8339	656,2 144,21	-0,2393 38,70
Bột Sương	0,2000	-30,93 -30,27	1258,0 10,437	158,57 330,12	158,73 349,28	0,8411 1,6270	0,8409 0,7161	1,2852 0,8445	644,2 144,29	-0,2291 37,34
Bột Sương	0,2500	-25,38 -24,75	1239,9 12,920	165,72 333,12	165,92 352,47	0,8703 1,6225	0,8482 0,7324	1,2998 0,8688	617,8 144,34	-0,2046 34,66
Bột Sương	0,3000	-20,62 -20,02	1223,9 15,399	171,90 335,67	172,14 355,15	0,8950 1,6190	0,8546 0,7465	1,3134 0,8909	595,2 144,22	-0,1811 32,64
Bột Sương	0,3500	-16,44 -15,86	1209,6 17,881	177,38 337,90	177,67 357,47	0,9166 1,6163	0,8604 0,7592	1,3264 0,9114	575,4 143,99	-0,1581 31,04
Bột Sương	0,4000	-12,69 -12,12	1196,5 20,369	182,35 339,87	182,68 359,51	0,9358 1,6141	0,8656 0,7706	1,3388 0,9307	557,6 143,66	-0,1355 29,75
Bột Sương	0,4500	-9,28 -8,73	1184,4 22,867	186,89 341,65	187,27 361,33	0,9531 1,6122	0,8704 0,7811	1,3509 0,9492	541,4 143,28	-0,1130 28,67
Bột Sương	0,5000	-6,15 -5,61	1173,0 25,378	191,11 343,26	191,53 362,96	0,9690 1,6105	0,8750 0,7907	1,3627 0,9670	526,5 142,84	-0,0905 27,75
Bột Sương	0,5500	-3,24 -2,72	1162,3 27,905	195,04 344,74	195,51 364,45	0,9837 1,6091	0,8792 0,7997	1,3744 0,9842	512,7 142,36	-0,0679 26,97
Bột Sương	0,6000	-0,53 -0,02	1152,0 30,449	198,74 346,11	199,26 365,81	0,9973 1,6078	0,8832 0,8082	1,3859 1,0011	499,7 141,85	-0,0452 26,28

Bảng 34 (kết thúc)

	Áp suất MPa	Nhiệt độ °C	Khối lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Bột Sương	0,6500	2,02 2,52	1142,3 33,012	202,24 347,37	202,81 367,06	1,0101 1,6066	0,8871 0,8161	1,3973 1,0177	487,5 141,31	-0,0222 25,68
Bột Sương	0,7000	4,42 4,91	1132,9 35,595	205,57 348,55	206,18 368,21	1,0222 1,6055	0,8908 0,8237	1,4087 1,0342	476,0 140,75	0,0011 25,16
Bột Sương	0,7500	6,70 7,18	1123,8 38,201	208,74 349,65	209,41 369,28	1,0336 1,6044	0,8943 0,8309	1,4201 1,0506	465,0 140,17	0,0248 24,69
Bột Sương	0,8000	8,87 9,34	1115,1 40,831	211,78 350,68	212,49 370,27	1,0444 1,6035	0,8977 0,8378	1,4316 1,0670	454,5 139,58	0,0489 24,27
Bột Sương	0,8500	10,94 11,40	1106,5 43,485	214,70 351,64	215,46 371,19	1,0547 1,6025	0,9009 0,8445	1,4431 1,0835	444,5 138,96	0,0735 23,89
Bột Sương	0,9000	12,92 13,37	1098,2 46,167	217,51 352,55	218,32 372,05	1,0646 1,6016	0,9041 0,8510	1,4547 1,1001	434,9 138,34	0,0986 23,55
Bột Sương	0,9500	14,81 15,26	1090,2 48,876	220,22 353,41	221,09 372,85	1,0741 1,6007	0,9072 0,8573	1,4665 1,1169	425,6 137,70	0,1244 23,24
Bột Sương	1,0000	16,64 17,08	1082,2 51,614	222,84 354,22	223,77 373,59	1,0832 1,5999	0,9102 0,8634	1,4784 1,1340	416,7 137,05	0,1507 22,95
Bột Sương	1,2000	23,32 23,73	1052,0 62,884	232,60 357,03	233,75 376,12	1,1166 1,5965	0,9217 0,8869	1,5280 1,2058	383,5 134,36	0,2633 22,03
Bột Sương	1,4000	29,22 29,60	1023,4 74,728	241,44 359,29	242,81 378,02	1,1462 1,5932	0,9325 0,9091	1,5821 1,2853	353,8 131,56	0,3901 21,35
Bột Sương	1,6000	34,51 34,87	995,7 87,247	249,58 361,08	251,19 379,42	1,1730 1,5896	0,9431 0,9306	1,6427 1,3757	326,5 128,65	0,5351 20,82
Bột Sương	1,8000	39,33 39,67	968,6 100,56	257,19 362,48	259,05 380,38	1,1977 1,5858	0,9535 0,9518	1,7122 1,4810	301,2 125,66	0,7033 20,41
Bột Sương	2,0000	43,75 44,07	941,6 114,81	264,40 363,51	266,52 380,92	1,2208 1,5817	0,9643 0,9728	1,7941 1,6071	277,3 122,58	0,9015 20,07
Bột Sương	2,2000	47,85 48,15	914,4 130,20	271,29 364,18	273,70 381,08	1,2427 1,5770	0,9755 0,9939	1,8935 1,7628	254,5 119,43	1,1392 19,79
Bột Sương	2,4000	51,68 51,95	886,5 146,99	277,96 364,50	280,66 380,83	1,2635 1,5718	0,9875 1,0153	2,0185 1,9620	232,5 116,19	1,4301 19,55
Bột Sương	2,6000	55,26 55,51	857,5 165,54	284,47 364,44	287,50 380,15	1,2837 1,5658	1,0009 1,0375	2,1832 2,2291	211,1 112,87	1,7950 19,31
Bột Sương	2,8000	58,63 58,86	826,8 186,43	290,90 363,94	294,29 378,96	1,3036 1,5587	1,0161 1,0609	2,4136 2,6091	190,0 109,47	2,2671 19,06
Bột Sương	3,0000	61,81 62,01	793,4 210,55	297,36 362,90	301,15 377,15	1,3234 1,5503	1,0343 1,0862	2,7653 3,1973	169,0 105,97	2,9028 18,74
Bột Sương	3,2000	64,82 64,99	755,6 239,56	304,02 361,13	308,25 374,49	1,3438 1,5397	1,0570 1,1148	3,3812 4,2333	147,8 102,35	3,8068 18,29
Tới hạn	3,7289	72,05	486,5	336,26	343,92	1,4455	b	b	b	12,3347

^a Điểm bột và điểm sương tại một điều kiện khí quyển tiêu chuẩn^b Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.13 R407C – R32/125/134a (23/25/52)

Bảng 35 – Thành phần của R407C

<i>i</i>	Thành phần	Hệ số khối lượng	Hệ số mol
1	R32	0,23	0,381 109 42
2	R125	0,25	0,179 558 89
3	R134a	0,52	0,439 331 69
<i>M</i> = 86,203 7 g/mol			

5.13.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 172,52 \text{ K}, T_{\max} = 435 \text{ K}; p_{\max} = 60 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 17,96 \text{ mol/l (} 1\ 548 \text{ kg/m}^3\text{)}$$

5.13.2 Tham số tương tác (các phương trình 19 và 20)

$$\xi_{12} = 28,95; \xi_{12} = -0,006\ 008; \xi_{13} = 7,909; \xi_{13} = -0,002\ 039; \xi_{23} = -0,432\ 6; \xi_{23} = -0,000\ 345$$

Bảng 36 – Các hệ số và số mũ của các hàm số dư [phương trình (21)]

Cặp thành phần R32/125 ^a				
<i>k</i>	<i>N_k</i>	<i>t_k</i>	<i>d_k</i>	<i>l_k</i>
1	-0,007 295 5	4,50	2	1
2	0,078 035	0,57	5	1
3	0,610 07	1,90	1	2
4	0,642 46	1,20	3	2
5	0,014 965	0,50	9	2
6	-0,340 49	2,60	2	3
7	0,085 658	11,40	3	3
8	-0,064 429	4,50	6	3
Cặp thành phần R32/134a ^b				
1	0,229 09	1,9	1	1
2	0,094 074	0,25	3	1
3	0,000 398 76	0,07	8	1
4	0,021 133	2,0	1	2
Cặp thành phần R125/134a ^c				
1	-0,013 073	7,4	1	1
2	0,018 259	0,35	3	1
3	0,000 008 129 9	10,0	11	2
4	0,007 849 6	5,3	2	3

^a i = 1; j = 2; F₁₂ = 1,00.
^b i = 1; j = 3; F₁₃ = 1,00.
^c i = 2; j = 3; F₂₃ = 1,00.

5.13.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$$f_3 = 1,043\ 708\ 79, f_4 = -8,741\ 068\ 03$$

Bảng 37 – Các giá trị tính chất R407C của thê lỏng trên đường bột và thê hơi trên đường sương

	Áp suất MPa	Nhiệt độ °C	Khối lưu lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Bột Sương	0,0100	-82,45 -74,81	1495,5 0,527	90,48 347,81	90,48 366,78	0,5259 1,9471	0,8200 0,5654	1,2815 0,6681	1008,4 149,08	-0,3299 115,10
Bột Sương	0,0150	-76,77 -69,22	1479,1 0,771	97,75 350,74	97,76 370,19	0,5634 1,9253	0,8219 0,5781	1,2820 0,6826	976,2 150,70	-0,3246 100,56
Bột Sương	0,0200	-72,50 -65,02	1466,7 1,010	103,23 352,95	103,24 372,75	0,5910 1,9104	0,8235 0,5879	1,2835 0,6941	952,7 151,85	-0,3198 91,36
Bột Sương	0,0250	-69,03 -61,61	1456,6 1,245	107,68 354,75	107,70 374,83	0,6130 1,8991	0,8250 0,5960	1,2853 0,7038	934,1 152,74	-0,3154 84,79
Bột Sương	0,0300	-66,09 -58,72	1448,0 1,477	111,46 356,27	111,48 376,59	0,6314 1,8900	0,8263 0,6031	1,2872 0,7123	918,5 153,46	-0,3113 79,75
Bột Sương	0,0400	-61,25 -53,95	1433,7 1,934	117,70 358,79	117,72 379,47	0,6612 1,8761	0,8287 0,6149	1,2912 0,7269	893,3 154,58	-0,3039 72,38
Bột Sương	0,0500	-57,31 -50,08	1422,0 2,384	122,79 360,83	122,82 381,80	0,6850 1,8656	0,8308 0,6248	1,2950 0,7393	873,1 155,43	-0,2972 67,09
Bột Sương	0,0600	-53,96 -46,79	1412,0 2,829	127,13 362,56	127,17 383,77	0,7050 1,8573	0,8327 0,6334	1,2987 0,7502	856,1 156,10	-0,2911 63,04
Bột Sương	0,0800	-48,42 -41,34	1395,3 3,707	134,33 365,41	134,39 386,99	0,7374 1,8445	0,8361 0,6479	1,3056 0,7692	828,3 157,10	-0,2799 57,08
Bột Sương	0,1000	-43,90 -36,90	1381,5 4,574	140,24 367,73	140,31 389,59	0,7635 1,8349	0,8391 0,6601	1,3121 0,7855	805,8 157,81	-0,2698 52,81
Bột Sương	0,1013 ^a	-43,63 -36,63	1380,7 4,631	140,60 367,87	140,67 389,75	0,7650 1,8343	0,8393 0,6609	1,3125 0,7865	804,5 157,85	-0,2691 52,57
Bột Sương	0,1200	-40,05 -33,11	1369,7 5,432	145,30 369,69	145,39 391,78	0,7854 1,8273	0,8418 0,6707	1,3181 0,8001	786,8 158,34	-0,2604 49,54
Bột Sương	0,1400	-36,67 -29,79	1359,1 6,283	149,75 371,40	149,86 393,68	0,8043 1,8210	0,8443 0,6802	1,3238 0,8133	770,2 158,74	-0,2515 46,91
Bột Sương	0,1600	-33,65 -26,83	1349,7 7,130	153,75 372,92	153,86 395,36	0,8211 1,8156	0,8466 0,6887	1,3292 0,8255	755,4 159,05	-0,2431 44,74
Bột Sương	0,1800	-30,92 -24,15	1341,0 7,973	157,38 374,29	157,51 396,86	0,8362 1,8110	0,8488 0,6965	1,3344 0,8369	742,1 159,29	-0,2350 42,90
Bột Sương	0,2000	-28,41 -21,69	1333,0 8,813	160,72 375,53	160,87 398,22	0,8499 1,8069	0,8508 0,7038	1,3394 0,8476	729,9 159,47	-0,2272 41,32
Bột Sương	0,2500	-22,90 -16,28	1315,1 10,904	168,11 378,24	168,30 401,17	0,8798 1,7984	0,8555 0,7200	1,3513 0,8722	703,1 159,74	-0,2084 38,14
Bột Sương	0,3000	-18,19 -11,66	1299,5 12,989	174,48 380,52	174,71 403,62	0,9050 1,7917	0,8598 0,7340	1,3624 0,8945	680,1 159,82	-0,1906 35,72
Bột Sương	0,3500	-14,04 -7,61	1285,5 15,071	180,12 382,49	180,39 405,72	0,9269 1,7861	0,8637 0,7465	1,3731 0,9151	660,0 159,79	-0,1733 33,80
Bột Sương	0,4000	-10,33 -3,97	1272,8 17,154	185,20 384,24	185,52 407,55	0,9465 1,7814	0,8673 0,7578	1,3834 0,9345	641,9 159,66	-0,1564 32,22
Bột Sương	0,4500	-6,95 -0,67	1261,1 19,241	189,86 385,79	190,21 409,18	0,9641 1,7772	0,8707 0,7682	1,3934 0,9528	625,5 159,46	-0,1398 30,89
Bột Sương	0,5000	-3,85 2,36	1250,1 21,334	194,16 387,20	194,56 410,64	0,9801 1,7735	0,8740 0,7779	1,4032 0,9704	610,4 159,20	-0,1233 29,76
Bột Sương	0,5500	-0,98 5,17	1239,8 23,435	198,17 388,48	198,61 411,95	0,9950 1,7702	0,8771 0,7868	1,4129 0,9875	596,3 158,91	-0,1069 28,77
Bột Sương	0,6000	1,70 7,79	1230,0 25,545	201,93 389,66	202,42 413,15	1,0087 1,7672	0,8801 0,7953	1,4224 1,0040	583,2 158,58	-0,0905 27,91

Bảng 37 (kết thúc)

	Áp suất MPa	Nhiệt độ °C	Khối lưu lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v	C_p	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Bột Sương	0,6500	4,22 10,24	1220,7 27,665	205,49 390,75	206,02 414,25	1,0216 1,7644	0,8830 0,8032	1,4319 1,0201	570,8 158,22	-0,0741 27,14
Bột Sương	0,7000	6,60 12,56	1211,7 29,796	208,87 391,76	209,44 415,25	1,0338 1,7618	0,8857 0,8108	1,4413 1,0360	559,1 157,83	-0,0576 26,46
Bột Sương	0,7500	8,85 14,76	1203,1 31,940	212,08 392,70	212,71 416,18	1,0452 1,7594	0,8884 0,8179	1,4507 1,0516	548,0 157,42	-0,0410 25,84
Bột Sương	0,8000	11,00 16,85	1194,9 34,098	215,16 393,57	215,83 417,03	1,0561 1,7571	0,8911 0,8248	1,4600 1,0670	537,4 157,00	-0,0242 25,29
Bột Sương	0,9000	15,00 20,74	1179,1 38,456	220,95 395,16	221,71 418,57	1,0764 1,7529	0,8961 0,8378	1,4789 1,0976	517,6 156,11	0,0098 24,32
Bột Sương	1,0000	18,69 24,32	1164,1 42,877	226,33 396,57	227,19 419,89	1,0950 1,7491	0,9010 0,8499	1,4979 1,1282	499,2 155,16	0,0447 23,50
Bột Sương	1,2000	25,30 30,73	1136,2 51,932	236,14 398,92	237,20 422,03	1,1283 1,7421	0,9102 0,8721	1,5370 1,1902	466,0 153,16	0,1180 22,18
Bột Sương	1,4000	31,14 36,37	1110,2 61,306	244,98 400,79	246,24 423,63	1,1577 1,7358	0,9190 0,8926	1,5780 1,2549	436,4 151,05	0,1968 21,17
Bột Sương	1,6000	36,39 41,43	1085,5 71,047	253,09 402,28	254,57 424,80	1,1843 1,7298	0,9274 0,9120	1,6219 1,3242	409,4 148,85	0,2826 20,36
Bột Sương	1,8000	41,18 46,03	1061,7 81,203	260,64 403,44	262,33 425,61	1,2086 1,7241	0,9358 0,9305	1,6695 1,3996	384,5 146,57	0,3769 19,69
Bột Sương	2,0000	45,59 50,25	1038,5 91,831	267,74 404,32	269,66 426,10	1,2311 1,7184	0,9441 0,9484	1,7218 1,4831	361,3 144,24	0,4815 19,13
Bột Sương	2,2000	49,68 54,15	1015,7 103,00	274,47 404,93	276,64 426,29	1,2522 1,7126	0,9526 0,9660	1,7804 1,5770	339,3 141,84	0,5987 18,64
Bột Sương	2,4000	53,51 57,79	993,1 114,78	280,92 405,29	283,34 426,20	1,2723 1,7068	0,9613 0,9834	1,8470 1,6845	318,4 139,40	0,7315 18,22
Bột Sương	2,6000	57,11 61,19	970,5 127,27	287,14 405,42	289,82 425,85	1,2914 1,7007	0,9705 1,0008	1,9244 1,8096	298,2 136,90	0,8838 17,84
Bột Sương	2,8000	60,51 64,38	947,5 140,60	293,17 405,30	296,12 425,21	1,3097 1,6944	0,9802 1,0183	2,0161 1,9582	278,6 134,35	1,0607 17,48
Bột Sương	3,0000	63,73 67,40	924,1 154,93	299,07 404,93	302,31 424,29	1,3276 1,6877	0,9909 1,0360	2,1279 2,1390	259,4 131,75	1,2695 17,15
Bột Sương	3,2000	66,80 70,25	899,9 170,45	304,88 404,28	308,43 423,06	1,3450 1,6805	1,0028 1,0543	2,2682 2,3648	240,4 129,09	1,5201 16,83
Bột Sương	3,4000	69,73 72,94	874,6 187,47	310,65 403,33	314,54 421,46	1,3622 1,6726	1,0164 1,0734	2,4511 2,6567	221,6 126,38	1,8268 16,49
Bột Sương	3,6000	72,53 75,50	847,6 206,40	316,46 402,01	320,71 419,45	1,3795 1,6639	1,0322 1,0937	2,7011 3,0504	202,7 123,59	2,2107 16,14
Bột Sương	3,8000	75,22 77,92	818,1 227,89	322,38 400,24	327,02 416,91	1,3970 1,6540	1,0512 1,1156	3,0653 3,6132	183,8 120,73	2,7043 15,74
Bột Sương	4,0000	77,82 80,21	785,1 253,04	328,54 397,85	333,64 413,66	1,4152 1,6424	1,0747 1,1401	3,6469 4,4863	164,8 117,75	3,3604 15,26
Bột Sương	4,2000	80,32 82,37	746,0 284,01	335,20 394,55	340,83 409,34	1,4348 1,6281	1,1050 1,1687	4,7261 6,0289	145,6 114,58	4,2742 14,63
Tới hạn	4,6298	86,03	484,2	368,92	378,48	1,5384	b	b	b	10,3922

^a Điểm bột và điểm sương tại một điều kiện khí quyển tiêu chuẩn^b Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.14 R410A – R32/125 (50/50)

Bảng 38 – Thành phần của R410A

<i>i</i>	Thành phần	Hệ số khối lượng	Hệ số mol
1	R32	0,50	0,697 614 70
2	R125	0,50	0,302 385 30
$M = 72,5855 \text{ g/mol}$			

5.14.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 172,52 \text{ K}, T_{\max} = 435 \text{ K}; p_{\max} = 60 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 20,2 \text{ mol/l}(1496 \text{ kg/m}^3)$$

5.14.2 Tham số tương tác (các phương trình 19 và 20)

$$\xi_{12} = 28,95; \xi_{12} = -0,006 008$$

Bảng 39 – Các hệ số và số mũ của các hàm số dư [phương trình (21)]

Cặp thành phần R32/125 ^a				
<i>k</i>	<i>N_k</i>	<i>t_k</i>	<i>d_k</i>	<i>l_k</i>
1	-0,007 295 5	4,50	2	1
2	0,078 035	0,57	5	1
3	0,610 07	1,90	1	2
4	0,642 46	1,20	3	2
5	0,014 965	0,50	9	2
6	-0,340 49	2,60	2	3
7	0,085 658	11,40	3	3
8	-0,064 429	4,50	6	3
^a $F_{12} = 1,00; i = 1; j = 2$				

5.14.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$$f_3 = 0,617 469 323, f_4 = -0,596 795$$

Bảng 40 – Các giá trị tính chất R410A của thể lỏng trên đường bọt và thể hơi trên đường sương

	Áp suất MPa	Nhiệt độ °C	Khối lưu lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Bột Sương	0,0100	-88,23 -88,14	1460,6 0,476	76,55 357,77	76,56 378,76	0,4588 2,0927	0,8662 0,5442	1,3441 0,6680	1004,0 159,71	-0,3215 156,70
Bột Sương	0,0150	-82,84 -82,75	1444,9 0,697	83,79 360,37	83,80 381,90	0,4974 2,0635	0,8620 0,5569	1,3444 0,6836	977,6 161,51	-0,3156 137,58
Bột Sương	0,0200	-78,79 -78,70	1432,9 0,912	89,24 362,31	89,26 384,25	0,5258 2,0432	0,8596 0,5670	1,3455 0,6964	957,8 162,79	-0,3105 125,06
Bột Sương	0,0250	-75,50 -75,41	1423,1 1,124	93,67 363,88	93,69 386,13	0,5484 2,0276	0,8580 0,5757	1,3468 0,7074	941,8 163,78	-0,3060 115,92
Bột Sương	0,0300	-72,71 -72,63	1414,8 1,333	97,42 365,21	97,44 387,71	0,5672 2,0151	0,8569 0,5833	1,3483 0,7172	928,2 164,59	-0,3018 108,80
Bột Sương	0,0400	-68,12 -68,04	1401,1 1,745	103,61 367,37	103,64 390,29	0,5978 1,9956	0,8555 0,5964	1,3515 0,7344	905,8 165,84	-0,2944 98,17
Bột Sương	0,0500	-64,39 -64,31	1389,7 2,151	108,66 369,11	108,70 392,36	0,6222 1,9807	0,8548 0,6075	1,3546 0,7492	887,6 166,78	-0,2878 90,44
Bột Sương	0,0600	-61,22 -61,14	1380,0 2,551	112,96 370,58	113,00 394,10	0,6426 1,9687	0,8544 0,6172	1,3577 0,7624	872,1 167,53	-0,2818 84,44
Bột Sương	0,0800	-55,98 -55,90	1363,9 3,342	120,08 372,99	120,14 396,92	0,6758 1,9500	0,8543 0,6338	1,3636 0,7855	846,5 168,66	-0,2708 75,56
Bột Sương	0,1000	-51,70 -51,62	1350,5 4,123	125,92 374,92	125,99 399,17	0,7024 1,9358	0,8546 0,6477	1,3693 0,8054	825,6 169,47	-0,2609 69,16
Bột Sương	0,1013 ^a	-51,44 -51,36	1349,7 4,174	126,27 375,03	126,34 399,31	0,7040 1,9350	0,8547 0,6486	1,3697 0,8066	824,3 169,52	-0,2602 68,80
Bột Sương	0,1200	-48,06 -47,98	1339,0 4,895	130,90 376,54	130,99 401,05	0,7247 1,9243	0,8552 0,6599	1,3747 0,8231	807,7 170,08	-0,2516 64,24
Bột Sương	0,1400	-44,87 -44,79	1328,8 5,662	135,29 377,95	135,39 402,67	0,7441 1,9147	0,8559 0,6706	1,3799 0,8391	792,0 170,56	-0,2430 60,30
Bột Sương	0,1600	-42,02 -41,94	1319,6 6,425	139,22 379,19	139,34 404,09	0,7612 1,9065	0,8567 0,6804	1,3850 0,8539	777,9 170,93	-0,2347 57,05
Bột Sương	0,1800	-39,44 -39,36	1311,2 7,183	142,79 380,30	142,93 405,36	0,7766 1,8993	0,8576 0,6892	1,3899 0,8677	765,2 171,22	-0,2267 54,30
Bột Sương	0,2000	-37,07 -36,99	1303,4 7,940	146,07 381,31	146,23 406,50	0,7905 1,8928	0,8585 0,6974	1,3946 0,8806	753,4 171,45	-0,2190 51,94
Bột Sương	0,2500	-31,88 -31,79	1286,1 9,822	153,32 383,48	153,51 408,93	0,8209 1,8794	0,8608 0,7155	1,4061 0,9100	727,5 171,83	-0,2006 47,24
Bột Sương	0,3000	-27,44 -27,35	1271,1 11,697	159,56 385,29	159,80 410,94	0,8466 1,8685	0,8631 0,7310	1,4172 0,9365	705,3 172,01	-0,1830 43,70
Bột Sương	0,3500	-23,54 -23,45	1257,6 13,569	165,08 386,84	165,36 412,64	0,8689 1,8593	0,8655 0,7447	1,4279 0,9608	685,6 172,06	-0,1660 40,90
Bột Sương	0,4000	-20,04 -19,95	1245,3 15,442	170,05 388,20	170,38 414,10	0,8887 1,8514	0,8678 0,7570	1,4384 0,9834	667,8 172,00	-0,1493 38,62
Bột Sương	0,4500	-16,87 -16,78	1233,9 17,318	174,60 389,40	174,96 415,39	0,9065 1,8445	0,8702 0,7682	1,4487 1,0049	651,6 171,87	-0,1329 36,72
Bột Sương	0,5000	-13,96 -13,86	1223,3 19,198	178,80 390,48	179,21 416,53	0,9228 1,8383	0,8725 0,7786	1,4589 1,0253	636,7 171,68	-0,1166 35,10
Bột Sương	0,5500	-11,26 -11,16	1213,4 21,085	182,72 391,46	183,17 417,54	0,9379 1,8326	0,8747 0,7881	1,4690 1,0450	622,7 171,44	-0,1004 33,70
Bột Sương	0,6000	-8,74 -8,64	1203,9 22,979	186,39 392,34	186,89 418,46	0,9518 1,8275	0,8770 0,7970	1,4791 1,0641	609,6 171,16	-0,0843 32,48

Bảng 40 (kết thúc)

	Áp suất MPa	Nhiệt độ °C	Khối lưu lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Bột Sương	0,6500	-6,38 -6,28	1194,9 24,882	189,86 393,16	190,40 419,28	0,9649 1,8227	0,8792 0,8054	1,4891 1,0827	597,3 170,85	-0,0681 31,40
Bột Sương	0,7000	-4,15 -4,05	1186,3 26,795	193,15 393,90	193,74 420,03	0,9772 1,8183	0,8815 0,8133	1,4991 1,1008	585,6 170,52	-0,0519 30,44
Bột Sương	0,7500	-2,04 -1,93	1178,1 28,718	196,28 394,59	196,92 420,71	0,9888 1,8141	0,8837 0,8207	1,5092 1,1186	574,5 170,16	-0,0355 29,58
Bột Sương	0,8000	-0,03 0,08	1170,1 30,652	199,27 395,23	199,96 421,33	0,9998 1,8102	0,8859 0,8278	1,5193 1,1362	563,9 169,78	-0,0191 28,80
Bột Sương	0,9000	3,72 3,83	1154,9 34,557	204,91 396,37	205,69 422,41	1,0204 1,8030	0,8902 0,8409	1,5396 1,1708	543,9 168,98	0,0142 27,45
Bột Sương	1,0000	7,17 7,27	1140,5 38,515	210,15 397,35	211,02 423,31	1,0392 1,7964	0,8945 0,8529	1,5602 1,2051	525,4 168,13	0,0482 26,32
Bột Sương	1,2000	13,34 13,46	1113,7 46,611	219,69 398,94	220,76 424,68	1,0730 1,7846	0,9030 0,8746	1,6025 1,2743	491,9 166,32	0,1190 24,52
Bột Sương	1,4000	18,79 18,91	1088,8 54,978	228,27 400,12	229,56 425,59	1,1027 1,7741	0,9114 0,8943	1,6469 1,3466	462,0 164,40	0,1943 23,14
Bột Sương	1,6000	23,68 23,80	1065,2 63,652	236,15 400,97	237,65 426,11	1,1296 1,7644	0,9199 0,9128	1,6941 1,4241	434,7 162,40	0,2751 22,03
Bột Sương	1,8000	28,13 28,25	1042,6 72,672	243,46 401,54	245,19 426,31	1,1542 1,7552	0,9285 0,9308	1,7447 1,5090	409,5 160,33	0,3628 21,11
Bột Sương	2,0000	32,22 32,34	1020,7 82,083	250,33 401,87	252,29 426,24	1,1769 1,7464	0,9374 0,9485	1,7998 1,6033	386,0 158,20	0,4586 20,33
Bột Sương	2,2000	36,02 36,14	999,2 91,932	256,85 401,97	259,05 425,90	1,1983 1,7379	0,9465 0,9663	1,8608 1,7094	363,8 156,01	0,5643 19,64
Bột Sương	2,4000	39,56 39,68	978,0 102,28	263,07 401,86	265,52 425,33	1,2185 1,7294	0,9560 0,9843	1,9295 1,8306	342,7 153,77	0,6821 19,03
Bột Sương	2,6000	42,89 43,00	957,0 113,19	269,05 401,54	271,77 424,51	1,2377 1,7209	0,9660 1,0025	2,0082 1,9708	322,4 151,48	0,8150 18,47
Bột Sương	2,8000	46,02 46,14	935,8 124,76	274,85 401,02	277,84 423,47	1,2561 1,7123	0,9767 1,0212	2,1005 2,1357	302,9 149,12	0,9665 17,96
Bột Sương	3,0000	48,99 49,10	914,5 137,09	280,50 400,29	283,78 422,18	1,2740 1,7035	0,9881 1,0404	2,2112 2,3331	283,8 146,70	1,1416 17,47
Bột Sương	3,2000	51,81 51,91	892,6 150,31	286,04 399,33	289,62 420,62	1,2913 1,6944	1,0005 1,0602	2,3479 2,5750	265,2 144,22	1,3469 17,01
Bột Sương	3,4000	54,49 54,59	870,0 164,62	291,52 398,12	295,43 418,78	1,3085 1,6849	1,0141 1,0810	2,5218 2,8793	246,8 141,67	1,5913 16,55
Bột Sương	3,6000	57,05 57,15	846,3 180,26	297,00 396,63	301,26 416,60	1,3254 1,6747	1,0295 1,1031	2,7517 3,2757	228,5 139,03	1,8874 16,09
Bột Sương	3,8000	59,50 59,59	821,0 197,60	302,53 394,80	307,16 414,03	1,3425 1,6638	1,0472 1,1267	3,0704 3,8154	210,3 136,29	2,2534 15,61
Bột Sương	4,0000	61,85 61,93	793,5 217,17	308,20 392,55	313,24 410,97	1,3600 1,6517	1,0684 1,1527	3,5413 4,5957	191,9 133,43	2,7169 15,10
Bột Sương	4,2000	64,10 64,17	762,6 239,86	314,14 389,73	319,65 407,24	1,3783 1,6380	1,0950 1,1820	4,3058 5,8263	173,3 130,40	3,3224 14,53
Tới hạn	4,9026	71,36	459,5	357,88	368,55	1,5181	b	b	b	9,7477

^a Điểm bột và điểm sương tại một điều kiện khí quyển tiêu chuẩn^b Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

5.15 R507A – R125/143a (50/50)

Bảng 41 – Thành phần của R507A

<i>i</i>	Thành phần	Hệ số khối lượng	Hệ số mol
1	R125	0,50	0,411 839 71
2	R143a	0,50	0,588 160 29
$M = 98,8594 \text{ g/mol}$			

5.15.1 Phạm vi tính toán

Các hệ số có hiệu lực trong các phạm vi sau:

$$T_{\min} = 161,34 \text{ K}, T_{\max} = 650 \text{ K}; p_{\max} = 100 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 15,85 \text{ mol/l (1 332 kg/m}^3)$$

$$T_{\min} = 172,52 \text{ K}, T_{\max} = 500 \text{ K}; p_{\max} = 60 \text{ MPa}; \rho_{\max} = 14,96 \text{ mol/L (1 468 kg/m}^3)$$

5.15.2 Tham số tương tác (các phương trình 19 và 20)

$$\xi_{12} = 5,551; \xi_{12} = -0,000 445 2$$

Bảng 42 – Các hệ số và số mũ của các hàm số dư [phương trình (21)]

Cặp thành phần R125/143a *				
<i>k</i>	N_k	t_k	d_k	l_k
1	-0,013 073	7,4	1	1
2	0,018 259	0,35	3	1
3	0,000 008 129 9	10,0	11	2
4	0,007 849 6	5,3	2	3

* $i = 1; j = 2; F_{12} = 1,1697$

5.15.3 Các tham số trạng thái tham chiếu

$$f_3 = 0,630 988 493, f_4 = 19,345 427$$

Bảng 43 – Các giá trị tính chất R507A của thể lỏng trên đường bột và thể hơi trên đường sương

	Áp suất MPa	Nhiệt độ °C	Khối luvượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Bột Sương	0,0100	-85,26 -85,24	1432,7 0,639	92,21 297,04	92,21 312,68	0,5310 1,7044	0,7633 0,5669	1,2026 0,6573	926,5 133,98	-0,3545 112,99
Bột Sương	0,0150	-79,66 -79,65	1416,1 0,934	98,94 300,00	98,95 316,06	0,5663 1,6884	0,7720 0,5809	1,2028 0,6730	889,9 135,47	-0,3494 96,12
Bột Sương	0,0200	-75,44 -75,43	1403,6 1,223	104,02 302,26	104,04 318,61	0,5923 1,6776	0,7780 0,5916	1,2044 0,6851	864,2 136,53	-0,3442 85,83
Bột Sương	0,0250	-72,01 -72,00	1393,4 1,506	108,16 304,10	108,17 320,70	0,6130 1,6696	0,7826 0,6003	1,2067 0,6951	844,3 137,34	-0,3393 78,70
Bột Sương	0,0300	-69,10 -69,09	1384,7 1,786	111,67 305,67	111,69 322,47	0,6304 1,6633	0,7865 0,6077	1,2091 0,7039	827,9 137,99	-0,3346 73,37
Bột Sương	0,0400	-64,29 -64,29	1370,4 2,337	117,49 308,28	117,52 325,39	0,6586 1,6538	0,7926 0,6201	1,2141 0,7186	801,8 139,00	-0,3258 65,80
Bột Sương	0,0500	-60,37 -60,37	1358,6 2,880	122,25 310,41	122,29 327,77	0,6812 1,6469	0,7976 0,6304	1,2191 0,7310	781,2 139,75	-0,3176 60,55
Bột Sương	0,0600	-57,04 -57,04	1348,5 3,416	126,32 312,23	126,36 329,79	0,7001 1,6415	0,8017 0,6392	1,2238 0,7418	764,1 140,33	-0,3100 56,62
Bột Sương	0,0800	-51,53 -51,53	1331,6 4,474	133,08 315,25	133,14 333,13	0,7310 1,6334	0,8085 0,6540	1,2326 0,7605	736,3 141,18	-0,2960 51,02
Bột Sương	0,1000	-47,01 -47,01	1317,6 5,517	138,65 317,72	138,73 335,85	0,7559 1,6276	0,8141 0,6662	1,2408 0,7764	714,0 141,76	-0,2832 47,13
Bột Sương	0,1013 ^a	-46,74 -46,74	1316,8 5,586	138,99 317,87	139,07 336,01	0,7574 1,6273	0,8145 0,6670	1,2413 0,7774	712,7 141,79	-0,2824 46,91
Bột Sương	0,1200	-43,16 -43,16	1305,6 6,551	143,44 319,83	143,53 338,15	0,7769 1,6231	0,8190 0,6769	1,2483 0,7905	695,2 142,17	-0,2712 44,21
Bột Sương	0,1400	-39,79 -39,79	1294,9 7,578	147,65 321,68	147,76 340,15	0,7951 1,6195	0,8232 0,6863	1,2555 0,8033	678,9 142,47	-0,2598 41,91
Bột Sương	0,1600	-36,77 -36,77	1285,2 8,599	151,44 323,33	151,57 341,93	0,8113 1,6166	0,8271 0,6948	1,2622 0,8152	664,3 142,67	-0,2488 40,03
Bột Sương	0,1800	-34,03 -34,03	1276,4 9,616	154,90 324,82	155,04 343,54	0,8258 1,6141	0,8306 0,7026	1,2686 0,8262	651,2 142,82	-0,2383 38,45
Bột Sương	0,2000	-31,52 -31,51	1268,2 10,631	158,08 326,19	158,24 345,00	0,8390 1,6119	0,8339 0,7098	1,2748 0,8367	639,2 142,90	-0,2280 37,11
Bột Sương	0,2500	-25,99 -25,99	1249,8 13,159	165,14 329,18	165,34 348,18	0,8679 1,6077	0,8411 0,7259	1,2893 0,8607	612,9 142,96	-0,2034 34,44
Bột Sương	0,3000	-21,26 -21,25	1233,7 15,682	171,24 331,72	171,48 350,85	0,8924 1,6044	0,8475 0,7399	1,3029 0,8825	590,5 142,84	-0,1797 32,43
Bột Sương	0,3500	-17,10 -17,08	1219,3 18,208	176,66 333,93	176,95 353,15	0,9137 1,6019	0,8532 0,7524	1,3158 0,9028	570,7 142,60	-0,1565 30,85
Bột Sương	0,4000	-13,36 -13,35	1206,1 20,741	181,56 335,90	181,89 355,18	0,9327 1,5998	0,8584 0,7637	1,3282 0,9219	553,0 142,28	-0,1337 29,57
Bột Sương	0,4500	-9,97 -9,95	1193,8 23,284	186,05 337,67	186,43 356,99	0,9499 1,5980	0,8633 0,7741	1,3403 0,9401	536,9 141,89	-0,1111 28,49
Bột Sương	0,5000	-6,85 -6,83	1182,3 25,841	190,21 339,28	190,63 358,63	0,9657 1,5965	0,8678 0,7836	1,3520 0,9577	522,0 141,45	-0,0884 27,59
Bột Sương	0,5500	-3,96 -3,94	1171,5 28,413	194,10 340,75	194,57 360,11	0,9802 1,5951	0,8720 0,7924	1,3636 0,9747	508,3 140,98	-0,0657 26,81
Bột Sương	0,6000	-1,26 -1,24	1161,2 31,003	197,75 342,11	198,27 361,47	0,9937 1,5939	0,8760 0,8007	1,3751 0,9913	495,3 140,47	-0,0427 26,14

Bảng 43 (kết thúc)

	Áp suất MPa	Nhiệt độ °C	Khối lưu lượng riêng kg/m ³	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)	C_v kJ/(kg·K)	C_p kJ/(kg·K)	Vận tốc âm m/s	Hệ số J-T K/MPa
Bột Sương	0,6500	1,28 1,30	1151,3 33,612	201,21 343,37	201,77 362,71	1,0064 1,5928	0,8798 0,8086	1,3865 1,0077	483,2 139,93	-0,0195 25,55
Bột Sương	0,7000	3,67 3,70	1141,8 36,243	204,49 344,55	205,11 363,86	1,0183 1,5918	0,8835 0,8160	1,3979 1,0240	471,7 139,37	0,0040 25,03
Bột Sương	0,7500	5,94 5,97	1132,7 38,897	207,63 345,64	208,29 364,92	1,0296 1,5908	0,8870 0,8230	1,4093 1,0401	460,7 138,79	0,0279 24,57
Bột Sương	0,8000	8,10 8,13	1123,8 41,575	210,63 346,67	211,34 365,91	1,0404 1,5899	0,8903 0,8298	1,4207 1,0563	450,3 138,19	0,0523 24,15
Bột Sương	0,9000	12,13 12,16	1106,8 47,010	216,29 348,54	217,10 367,68	1,0604 1,5882	0,8968 0,8427	1,4438 1,0891	430,7 136,95	0,1025 23,45
Bột Sương	1,0000	15,84 15,87	1090,6 52,559	221,56 350,20	222,48 369,22	1,0788 1,5865	0,9029 0,8550	1,4674 1,1227	412,5 135,67	0,1551 22,87
Bột Sương	1,2000	22,49 22,53	1060,0 64,044	231,21 353,00	232,34 371,74	1,1119 1,5834	0,9143 0,8781	1,5170 1,1941	379,5 132,98	0,2691 21,98
Bột Sương	1,4000	28,36 28,40	1031,0 76,121	239,93 355,25	241,29 373,64	1,1412 1,5802	0,9250 0,9001	1,5713 1,2736	349,9 130,18	0,3977 21,31
Bột Sương	1,6000	33,63 33,67	1003,0 88,893	247,98 357,04	249,58 375,04	1,1678 1,5767	0,9355 0,9216	1,6321 1,3644	322,7 127,27	0,5449 20,81
Bột Sương	1,8000	38,43 38,46	975,6 102,48	255,51 358,42	257,35 375,99	1,1923 1,5731	0,9460 0,9428	1,7020 1,4707	297,4 124,28	0,7181 20,41
Bột Sương	2,0000	42,83 42,87	948,2 117,05	262,63 359,45	264,74 376,53	1,2152 1,5690	0,9567 0,9640	1,7846 1,5985	273,5 121,20	0,9183 20,08
Bột Sương	2,2000	46,91 46,95	920,5 132,79	269,45 360,12	271,84 376,68	1,2368 1,5644	0,9679 0,9852	1,8854 1,7569	250,8 118,04	1,1615 19,81
Bột Sương	2,4000	50,72 50,75	892,1 149,99	276,04 360,43	278,73 376,43	1,2576 1,5592	0,9800 1,0069	2,0128 1,9610	228,9 114,80	1,4600 19,58
Bột Sương	2,6000	54,28 54,32	862,6 169,04	282,49 360,36	285,50 375,74	1,2777 1,5532	0,9934 1,0294	2,1818 2,2368	207,5 111,48	1,8360 19,35
Bột Sương	2,8000	57,63 57,67	831,2 190,55	288,87 359,84	292,23 374,53	1,2974 1,5462	1,0088 1,0531	2,4206 2,6338	186,4 108,06	2,3252 19,09
Bột Sương	3,0000	60,80 60,82	796,9 215,50	295,28 358,77	299,05 372,69	1,3172 1,5377	1,0271 1,0790	2,7910 3,2592	165,4 104,54	2,9890 18,77
Bột Sương	3,2000	63,78 63,81	757,9 245,74	301,91 356,93	306,13 369,95	1,3375 1,5269	1,0504 1,1083	3,4581 4,3941	144,1 100,89	3,9440 18,30
Bột Sương	3,4000	66,61 66,63	709,9 285,53	309,11 353,82	313,90 365,73	1,3596 1,5122	1,0828 1,1439	5,0548 7,0760	122,2 97,03	5,4432 17,52
Bột Sương	3,6000	68,45 68,55	657,9 679,05	315,53 313,87	320,89 319,13	1,3796 1,3743	1,1237 1,1024	10,2657 6,5048	103,6 112,80	7,4847 6,40
Tới hạn	3,7050	70,62	490,8	332,90	340,45	1,4358	b	b	b	12,3835

^a Điểm bột và điểm sương tại một điều kiện khí quyển tiêu chuẩn^b Các giá trị của C_v , C_p và w tại điểm tới hạn không được bao gồm trong tiêu chuẩn này.

Phụ lục A

(Quy định)

Các yêu cầu đối với sự thực hiện đòi hỏi phải phù hợp với tiêu chuẩn này

Bất cứ chương trình máy tính nào hoặc sự thực hiện khác đối với tiêu chuẩn này phải thỏa mãn các yêu cầu được quy định trong phụ lục này trước khi có thể đòi hỏi sự phù hợp với tiêu chuẩn này. Các yêu cầu này phải do người phát triển sự thực hiện riêng biệt thực hiện.

A.1 Thực hiện các phương trình trạng thái quy định

Một thuật toán phù hợp với tiêu chuẩn này nếu thực hiện trực tiếp (đối với mỗi môi chất lạnh đòi hỏi phải có sự phù hợp) phương trình trạng thái được quy định trong Điều 5 cùng với các phương pháp tính toán các tính chất nhiệt động được cho trong Phụ lục B và thuật toán này cũng phải được chứng minh là có thể tái tạo ra "các giá trị kiểm nghiệm" cho các môi chất lạnh được cho trong Phụ lục D. Vì các tính chất được đánh số trong tiêu chuẩn này đã được tính toán khi sử dụng các phương trình trạng thái được quy định trong Điều 5, cho nên bất cứ sự thực hiện khác nào đối với các phương trình này cũng nên tạo ra cùng các giá trị. Yêu cầu về tái tạo ra "các giá trị kiểm nghiệm" phục vụ cho kiểm tra sự thực hiện. "Các giá trị kiểm nghiệm" này bao gồm được một phạm vi rộng nhiệt độ, áp suất và khối lượng riêng và có thể hoàn toàn kiểm tra được sự thực hiện. Số lượng các chữ số có nghĩa được liệt kê cho các giá trị kiểm nghiệm này vượt xa số lượng được bảo đảm bởi độ không ổn định của các dữ liệu thực nghiệm và phương trình trạng thái. Số lượng lớn các chữ số có nghĩa đáp ứng cho phát hiện ra bất cứ sai số nào có thể xảy ra trong quá trình thực hiện; nếu một quá trình thực hiện tái tạo ra một cách thành công các giá trị kiểm nghiệm (trong phạm vi ± 1 chữ số cuối cùng được liệt kê) thì sự thực hiện này có khả năng đúng đắn với tất cả các điều kiện.

A.2 Yêu cầu thực hiện khác của các tính chất

Một thuật toán phù hợp với tiêu chuẩn này nếu bằng bất cứ phương pháp nào cũng tái tạo ra các giá trị của các tính chất nhiệt động được quy định trong tiêu chuẩn này cho các môi chất được đưa vào thực hiện. Một thuật toán đòi hỏi sự phù hợp trong phần (đoạn này có thể áp dụng được cho toàn bộ dải nhiệt độ, áp suất và khối lượng riêng và áp dụng được cho toàn bộ tập hợp các tính chất hoặc cho bất cứ phạm vi nhỏ nào của các điều kiện và/hoặc tập hợp nhỏ các tính chất. Bất cứ thuật toán nào cũng phải công bố các môi chất có thể áp dụng được và các tính chất và phạm vi có thể áp dụng được của nó. Các dung sai cho phép giữa các giá trị của tính chất được quy định trong tiêu chuẩn này và các dung sai giữa các tính chất của một quá trình thực hiện khác có thể thay đổi và được quy định như sau:

- Áp suất hơi: $\pm 0,2\%$;
- Khối lượng riêng: $\pm 0,2\%$;

- Nội năng: \pm một giá trị không đổi bằng tới 0,2 % nội năng hóa hơi ở nhiệt độ điểm sôi chuẩn; xem chú thích;
- Enthalpy: \pm một giá trị không đổi bằng tới 0,2 % enthalpy hóa hơi ở nhiệt độ điểm sôi chuẩn; xem chú thích;
- Entropy: \pm một giá trị không đổi bằng tới 0,2 % entropy hóa hơi ở nhiệt độ điểm sôi chuẩn; xem chú thích.
- C_v, C_p vận tốc âm: $\pm 1,0 \%$
- Hệ số Joule - Thomson: $\pm 1,0 \%$

CHÚ THÍCH: Nhiệt độ điểm ba thể được dùng để xác định các dung sai cho R744 (carbon dioxide). Các dung sai cho phép đối với nội năng enthalpy và entropy được cho trong Bảng A.1.

Một quá trình thực hiện khác phải chứng minh rằng có thể đáp ứng được các dung sai nêu trên cho toàn bộ phạm vi các điều kiện đòi hỏi phải có sự phù hợp. Các tính chất được so sánh ở khoảng nhiệt – độ không nhỏ hơn 5 °C.

**Bảng A.1 – Dung sai cho phép đối với nội năng, enthalpy và entropy
cho các môi chất thuộc quy định trong tiêu chuẩn này**

Chất lỏng	Dung sai cho phép		
	Nội năng kJ/kg	Enthalpy kJ/kg	Entropy kJ/(kg·K)
R744	$\pm 0,63$	$\pm 0,70$	$\pm 0,003\,2$
R717	$\pm 2,51$	$\pm 2,74$	$\pm 0,011\,4$
R12	$\pm 0,30$	$\pm 0,33$	$\pm 0,001\,4$
R22	$\pm 0,42$	$\pm 0,47$	$\pm 0,002\,0$
R32	$\pm 0,70$	$\pm 0,76$	$\pm 0,003\,4$
R123	$\pm 0,31$	$\pm 0,34$	$\pm 0,001\,1$
R125	$\pm 0,30$	$\pm 0,33$	$\pm 0,001\,5$
R134a	$\pm 0,40$	$\pm 0,43$	$\pm 0,001\,8$
R143a	$\pm 0,41$	$\pm 0,45$	$\pm 0,002\,0$
R152a	$\pm 0,60$	$\pm 0,66$	$\pm 0,002\,6$
R404A	$\pm 0,37$	$\pm 0,40$	$\pm 0,001\,8$
R407C	$\pm 0,45$	$\pm 0,50$	$\pm 0,002\,1$
R410A	$\pm 0,50$	$\pm 0,55$	$\pm 0,002\,5$
R507A	$\pm 0,36$	$\pm 0,39$	$\pm 0,001\,7$

Phụ lục B

(Tham khảo)

Tính toán các tính chất nhiệt động của môi chất tinh khiết từ phương trình trạng thái

Bắt đầu với một phương trình trạng thái tường minh trong năng lượng Helmholtz rút gọn, ví dụ các phương trình (1) đến (5), các tính chất nhiệt động được xác định bởi các công thức sau:

$$p = RT \rho \left(1 + \delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} \right) \quad (B.1)$$

$$u = RT \left(\tau \frac{\partial \phi_{id}}{\partial \tau} + \tau \frac{\partial \phi_r}{\partial \tau} \right) \quad (B.2)$$

$$h = RT \left(1 + \tau \frac{\partial \phi_{id}}{\partial \tau} + \tau \frac{\partial \phi_r}{\partial \tau} + \delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} \right) \quad (B.3)$$

$$s = R \left[-(\phi_{id} + \phi_r) + \tau \frac{\partial \phi_{id}}{\partial \tau} + \tau \frac{\partial \phi_r}{\partial \tau} \right] \quad (B.4)$$

$$g = RT \left(1 + \phi_{id} + \phi_r + \delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} \right) \quad (B.5)$$

$$C_v = R \left(-\tau^2 \frac{\partial^2 \phi_{id}}{\partial \tau^2} - \tau^2 \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \tau^2} \right) \quad (B.6)$$

$$C_p = C_v + R \frac{\left(1 + \delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} - \delta \tau \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta \partial \tau} \right)^2}{1 + 2\delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} + \delta^2 \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta^2}} \quad (B.7)$$

$$w = \left\{ \frac{RT}{M} \left[1 + 2\delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} + \delta^2 \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta^2} + \frac{\left(1 + \delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} - \delta \tau \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta \partial \tau} \right)^2}{C_v / R} \right] \right\}^{1/2} \quad (B.8)$$

Trong đó:

w là vận tốc âm;

M là khối lượng phân tử nếu phương trình trạng thái trên cơ sở phân tử, và M là 1 nếu phương trình trạng thái trên cơ sở khối lượng.

Hệ số Joule-Thomson μ được cho bởi:

$$\mu = \frac{-1}{R\rho} \times \frac{\delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} + \delta^2 \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta^2} + \delta \tau \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta \partial \tau}}{\left(1 + \delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} - \delta \tau \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta \partial \tau}\right)^2 + \left(-\tau^2 \frac{\partial^2 \phi_{ld}}{\partial \tau^2} - \tau^2 \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \tau^2}\right) \left(1 + 2\delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} + \delta^2 \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta^2}\right)} \quad (B.9)$$

Tính toán các tính chất bão hòa cho một môi chất tinh khiết tại nhiệt độ rút gọn đã cho, τ , đòi hỏi một phép lặp lại để tìm các khối lượng riêng lỏng và hơi rút gọn tại trạng thái bão hòa, δ_{liq} và δ_{vap} , chúng thỏa mãn tiêu chuẩn Maxwell:

$$\rho(\tau, \delta_{liq}) = \rho(\tau, \delta_{vap}) \quad (B.10)$$

Và

$$g(\tau, \delta_{liq}) = g(\tau, \delta_{vap}) \quad (B.11)$$

Áp suất thỏa mãn phương trình (B.10) là áp suất hơi. Các tính chất nhiệt động khác tìm được bằng sử dụng các phương trình (B.1) đến (B.9) với các biến vào τ , δ_{liq} và δ_{vap} .

Các đạo hàm của phần dư của năng lượng Helmholtz rút gọn sử dụng trong các phương trình (B.1) đến (B.9) được cho dưới dạng các hệ số và các số mũ của phương trình trạng thái bằng các công thức sau:

$$\phi_r = \sum_k N_k \tau^k \delta^{d_k} \exp[-\alpha_k(\delta - \varepsilon_k)^k] \exp[-\beta_k(\tau - \gamma_k)^{m_k}] \quad (B.12)$$

$$\delta \frac{\partial \phi_r}{\partial \delta} = \sum_k N_k \tau^k \delta^{d_k} \exp[-\alpha_k(\delta - \varepsilon_k)^k] \exp[-\beta_k(\tau - \gamma_k)^{m_k}] [d_k - \delta \alpha_k l_k (\delta - \varepsilon_k)^{k-1}] \quad (B.13)$$

$$\tau \frac{\partial \phi_r}{\partial \tau} = \sum_k N_k \tau^k \delta^{d_k} \exp[-\alpha_k(\delta - \varepsilon_k)^k] \exp[-\beta_k(\tau - \gamma_k)^{m_k}] [t_k - \tau \beta_k m_k (\tau - \gamma_k)^{m_k-1}] \quad (B.14)$$

$$\begin{aligned} \delta^2 \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \delta^2} &= \sum_k N_k \tau^k \delta^{d_k} \exp[-\alpha_k(\delta - \varepsilon_k)^k] \exp[-\beta_k(\tau - \gamma_k)^{m_k}] \times \dots \\ &\dots \times \left\{ \delta^2(\delta - \varepsilon)^{k-2} [\alpha_k^2 l_k^2 (\delta - \varepsilon)^k - \alpha_k l_k (l_k - 1)] - 2\delta d_k \alpha_k l_k (\delta - \varepsilon)^{k-1} + d_k (d_k - 1) \right\} \end{aligned} \quad (B.15)$$

$$\begin{aligned} \tau^2 \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \tau^2} &= \sum_k N_k \tau^k \delta^{d_k} \exp[-\alpha_k(\delta - \varepsilon_k)^k] \exp[-\beta_k(\tau - \gamma_k)^{m_k}] \times \dots \\ &\dots \times \left\{ \tau^2(\tau - \gamma_k)^{m_k-2} [\beta_k^2 m_k^2 (\tau - \gamma_k)^{m_k} - \beta_k m_k (m_k - 1)] - 2\tau t_k \beta_k m_k (\tau - \gamma_k)^{m_k-1} + t_k (t_k - 1) \right\} \end{aligned} \quad (B.16)$$

$$\begin{aligned} \tau \delta \frac{\partial^2 \phi_r}{\partial \tau \partial \delta} &= \sum_k N_k \tau^k \delta^{d_k} \exp[-\alpha_k(\delta - \varepsilon_k)^k] \exp[-\beta_k(\tau - \gamma_k)^{m_k}] \times \dots \\ &\dots \times [d_k - \delta \alpha_k l_k (\delta - \varepsilon_k)^{k-1}] [t_k - \tau \beta_k m_k (\tau - \gamma_k)^{m_k-1}] \end{aligned} \quad (B.17)$$

Đối với các đạo hàm của các số hạng vùng tới hạn [các phương trình (9) đến (12)], xem Bảng 32 trong tài liệu tham khảo Span and Wagner^[9].

TCVN 11275:2015

Thành phần khí lý tưởng của năng lượng Helmholtz rút gọn và các đạo hàm của nó sử dụng trong các phương trình (B.1) đến (B.9) được cho dưới dạng các hệ số và các số mũ của hàm số khí lý tưởng [các phương trình (4) và (5)] bằng các công thức sau:

$$\phi_{id} = f_1 + \frac{f_2}{T} + \ln \rho + (1 - c_0) \ln T - \sum_k c_k \left(\frac{1}{t_k + 1} \right) \left(\frac{1}{t_k} \right) T^{t_k} + \sum_k a_k \ln \left[1 - \exp \left(-\frac{b_k}{T} \right) \right] \quad (B.18)$$

$$\tau \frac{\partial \phi_{id}}{\partial \tau} = \frac{f_2}{T} - 1 + c_0 + \sum_k c_k T^{t_k} \left(\frac{1}{t_k + 1} \right) + \sum_k \frac{a_k b_k}{T} \left[\exp \left(\frac{b_k}{T} \right) - 1 \right]^{-1} \quad (B.19)$$

$$\tau^2 \frac{\partial \phi_{id}^2}{\partial \tau^2} = 1 - c_0 - \sum_k c_k T^{t_k} - \sum_k a_k \left(\frac{b_k}{T} \right)^2 \exp \left(\frac{b_k}{T} \right) \left[\exp \left(\frac{b_k}{T} \right) - 1 \right]^{-2} \quad (B.20)$$

Phụ lục C

(Tham khảo)

**Tính toán các tính chất nhiệt động của hỗn hợp
từ phương trình trạng thái**

Bắt đầu với một phương trình trạng thái của hỗn hợp hiện theo năng lượng Helmholtz rút gọn, các phương trình (16) đến (21), các tính chất nhiệt động của hỗn hợp được cho bởi cùng các biểu diễn giống như cho các môi chất tinh khiết [các phương trình (B.1) đến (B.20)], trừ các phương trình mà các đạo hàm của các phần dư được bao gồm các đóng góp từ các thành phần tinh khiết và hàm thừa:

$$\phi_{mix,r} = \sum_{i=1}^n x_i \phi_{i,r} + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j \phi_{ij,excess} \quad (C.1)$$

$$\delta \frac{\partial \phi_{mix,r}}{\partial \delta} = \sum_{i=1}^n x_i \delta \frac{\partial \phi_{i,r}}{\partial \delta} + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j F_{ij} \sum_k N_k \tau^k \delta^k \exp(-\delta^k) (d_k - l_k \delta^k) \quad (C.2)$$

$$\tau \frac{\partial \phi_{mix,r}}{\partial \tau} = \sum_{i=1}^n x_i \tau \frac{\partial \phi_{i,r}}{\partial \tau} + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j F_{ij} \sum_k N_k \tau^k \delta^k \exp(-\delta^k) t_k \quad (C.3)$$

$$\delta^2 \frac{\partial^2 \phi_{mix,r}}{\partial \delta^2} = \sum_{i=1}^n x_i \delta^2 \frac{\partial^2 \phi_{i,r}}{\partial \delta^2} + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j F_{ij} \sum_k N_k \tau^k \delta^k \exp(-\delta^k) \times \dots \quad (C.4)$$

$$\dots \times \left\{ \delta^k \left[l_k^2 (\delta^k - 1) - l_k (2d_k - 1) \right] + d_k (d_k - 1) \right\}$$

$$\tau^2 \frac{\partial^2 \phi_{mix,r}}{\partial \tau^2} = \sum_{i=1}^n x_i \tau^2 \frac{\partial^2 \phi_{i,r}}{\partial \tau^2} + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j F_{ij} \sum_k N_k \tau^k \delta^k \exp(-\delta^k) t_k (t_k - 1) \quad (C.5)$$

$$\tau \delta \frac{\partial^2 \phi_{mix,r}}{\partial \tau \partial \delta} = \sum_{i=1}^n x_i \tau \delta \frac{\partial^2 \phi_{i,r}}{\partial \tau \partial \delta} + \sum_{i=1}^{n-1} \sum_{j=i+1}^n x_i x_j F_{ij} \sum_k N_k \tau^k \delta^k \exp(-\delta^k) [t_k (d_k - l_k \delta^k)] \quad (C.6)$$

Các đạo hàm của thành phần khí lý tưởng của năng lượng Helmholtz rút gọn trong các phương trình (B.1) đến (B.9) được áp dụng cho các hỗn hợp là các tổng đơn giản của các đạo hàm khí lý tưởng thành phần tinh khiết:

$$\phi_{mix,id} = \sum_{i=1}^n (x_i \phi_{i,id} + x_i \ln x_i) + f_3 + f_4 IT \quad (C.7)$$

$$\tau \frac{\partial \phi_{mix,id}}{\partial \tau} = \sum_{i=1}^n \left(x_i \tau \frac{\partial \phi_{i,id}}{\partial \tau} \right) + f_4 IT \quad (C.8)$$

$$\tau^2 \frac{\partial^2 \phi_{mix,id}}{\partial \tau^2} = \sum_{i=1}^n x_i \tau^2 \frac{\partial^2 \phi_{i,id}}{\partial \tau^2} \quad (C.9)$$

Tính toán các tính chất tại trạng thái bão hòa lỏng-hơi đòi hỏi một phép lặp lại để tìm các khối lượng riêng lỏng và hơi rút gọn δ_{liq} và δ_{vap} , và các hỗn hợp lỏng và hơi $x_{liq,i}$ và $x_{vap,i}$ chúng thỏa mãn các phương trình hệ thống sau:

$$p(\tau, \delta_{liq}) = p(\tau, \delta_{vap}) \quad (C.10)$$

Và

$$f_{liq,i}(x_{liq,i}, \tau, \delta_{liq}) = f_{vap,i}(x_{vap,i}, \tau, \delta_{vap}), \text{ for } i = 1 \dots n \quad (C.11)$$

Độ loãng dàn (fugacity), f_i , cho thành phần i được cho bởi

$$f_i = x_i p RT \exp \left[\frac{\partial(n\phi_{mix,i})}{\partial n_i} \right]_{T,V,n_j} \quad (C.12)$$

Trong đó n_i là số phân tử của thành phần i trong hỗn hợp, và các đạo hàm được lấy khi giữ không đổi nhiệt độ, thể tích tổng (không phải thể tích phân tử), và số phân tử của các thành phần khác.

Giải các phương trình (C.10) và (C.11) khi đã biết các hợp chất lỏng hoặc hợp chất hơi, thứ tự tương ứng với điểm bột hoặc điểm sương. Khi đó áp suất thỏa mãn phương trình (C.10) là áp suất điểm bột hoặc áp suất điểm sương. Các tính chất nhiệt động khác xác định được bằng sử dụng các phương trình (B.1) đến (B.9) với các biến vào τ , $x_{liq,i}$, $x_{vap,i}$, δ_{liq} và δ_{vap} .

Các phương trình trạng thái cho các hỗn hợp của R-32, R-125, R-134a, R-143a và R-152a được đưa ra trong tài liệu tham khảo Lemmon and Jacobsen^[2].

Phụ lục D

(Tham khảo)

Các trích dẫn tài liệu cho các phương trình trạng thái và các giá trị xác nhận**D.1 Quy định chung**

Các phương trình trạng thái quy định trong Điều 5 của tiêu chuẩn này được rút ra từ tài liệu khoa học. Các trích dẫn cho các phương trình này được đưa ra ở đây, cũng đưa ra là “các giá trị kiểm tra xác nhận” mở rộng ra một dải rộng của nhiệt độ, áp suất và khối lượng riêng, chúng có thể được sử dụng để thử nghiệm một sự thực hiện của bất kỳ các phương trình này. Một số con số quan trọng được liệt kê cho các giá trị kiểm tra xác nhận này vượt quá xa các giá trị được đảm bảo bằng độ không đảm bảo của dữ liệu thực nghiệm và phương trình trạng thái. Một số lượng lớn các con số quan trọng nhằm để phát hiện bất kỳ sai số có thể có trong việc thực hiện; nếu một sự thực hiện tái tạo lại thành công các giá trị đã được xác nhận (trong giới hạn ± 1 số cuối cùng được liệt kê), thì sự thực hiện đó gần như chắc chắn sẽ được hiệu chỉnh cho tất cả các điều kiện.

D.2 R744 – Carbon dioxide

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R744 trong Bảng D.1 được lấy từ Span and Wagner^[9].

Bảng D.1 – Các giá trị tính chất R744 trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
240,000 0	0,000 100 0	$0,199\ 544\ 2 \times 10^{-3}$	20 223,66	164,594 9	26,028 3	34,343 6	244,590 9
240,000 0	28,400 000 0	$0,931\ 599\ 9 \times 10^2$	6 984,40	23,429 4	44,030 8	74,474 3	1 243,448 2
304,128 2	1,000 000 0	$0,224\ 327\ 6 \times 10^1$	21 562,39	93,261 7	31,641 2	45,813 9	254,563 5
304,128 2	25,400 000 0	$0,980\ 899\ 4 \times 10^2$	11 733,78	40,308 2	41,459 9	71,077 9	1 039,393 7
500,000 0	0,000 100 0	$0,415\ 724\ 2 \times 10^{-3}$	30 611,70	187,354 3	36,317 7	44,632 4	340,716 6
500,000 0	17,400 000 0	$0,982\ 411\ 0 \times 10^2$	250 16,27	74,135 2	41,249 1	64,713 5	698,279 9

D.3 R717 – Ammonia

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R717 trong Bảng D.2 được lấy từ Tillner-Roth et al^[11].

Bảng D.2 – Các giá trị tính chất R717 trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
220,000 0	0,000 100 0	$0,182\ 905\ 5 \times 10^{-3}$	23 716,39	154,617 7	26,007 3	34,326 3	376,489 4
220,000 0	43,400 000 0	$0,956\ 616\ 5 \times 10^2$	902,15	-2,603 9	51,353 5	69,616 3	2 121,501 6
405,400 0	1,000 000 0	$0,301\ 572\ 0 \times 10^1$	29 117,16	93,477 5	34,570 9	48,925 6	471,553 5
405,400 0	32,600 000 0	$0,984\ 576\ 4 \times 10^2$	14 385,54	41,679 6	46,491 0	73,980 9	1 342,495 0
500,000 0	0,000 100 0	$0,415\ 720\ 9 \times 10^{-3}$	34 249,99	178,237 3	33,851 0	42,165 8	551,420 8
500,000 0	27,000 000 0	$0,991\ 883\ 4 \times 10^2$	21 471,86	57,182 1	45,985 3	75,616 5	1 077,241 8

D.4 R12 – Dichlorodifluoromethane

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R12 trong Bảng D.3 được lấy từ Marx et al^[1].

Bảng D.3 – Các giá trị tính chất R12 trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
180,000 0	0,000 100 0	$0,149\ 638\ 2 \times 10^{-3}$	37 392,20	227,478 3	47,116 8	55,437 7	120,661 1
180,000 0	14,600 000 0	$0,895\ 352\ 6 \times 10^2$	19 212,75	69,146 9	67,463 7	96,414 2	1 252,438 9
385,120 0	1,000 000 0	$0,243\ 271\ 2 \times 10^1$	49 176,11	193,993 0	78,027 3	104,700 0	138,816 8
385,120 0	11,800 000 0	$0,977\ 220\ 6 \times 10^2$	40 641,90	145,718 7	81,564 6	108,273 8	832,271 1
500,000 0	0,000 100 0	$0,415\ 717\ 7 \times 10^{-3}$	61 666,26	293,496 3	81,414 0	89,729 1	194,660 1
500,000 0	10,400 000 0	$0,943\ 040\ 9 \times 10^2$	53 169,03	174,861 4	87,743 4	112,258 7	689,532 0

D.5 R22 – Chlorodifluoromethane

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R22 trong Bảng D.4 được lấy từ Kamei et al^[1].

Bảng D.4 – Các giá trị tính chất R22 trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
180,000 0	0,000 100 0	$0,149\ 641\ 9 \times 10^{-3}$	31 345,16	200,950 5	35,259 6	43,580 0	146,243 1
180,000 0	18,600 000 0	$0,484\ 127\ 4 \times 10^2$	10 391,89	43,195 4	59,630 7	89,533 5	1 232,788 5
369,295 0	1,000 000 0	$0,246\ 504\ 9 \times 10^1$	39 359,61	153,643 1	60,038 8	82,135 7	173,670 3
369,295 0	14,000 000 0	$0,541\ 600\ 9 \times 10^2$	27 889,80	107,976 8	65,027 7	96,605v8	696,174 8
500,000 0	0,000 100 0	$0,415\ 721\ 5 \times 10^{-3}$	50 457,59	250,843 5	65,237 9	73,552 8	232,820 6
500,000 0	11,200 000 0	$0,574\ 566\ 1 \times 10^2$	40 884,41	137,468 9	72,690 5	100,321 9	519,184 8

D.6 R32 – Difluoromethane

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R32 trong Bảng D.5 được lấy từ Tillner-Roth and Yokozeki^[1].

Bảng D.5 – Các giá trị tính chất R32 trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
180,000 0	0,000 100 0	$0,149\ 637\ 2 \times 10^{-3}$	24 642,56	171,613 4	27,520 4	35,845 3	193,540 8
180,000 0	26,600 000 0	$0,678\ 660\ 9 \times 10^2$	4 407,98	12,952 9	52,025 2	78,243 0	1 411,750 0
351,255 0	1,000 000 0	$0,240\ 080\ 6 \times 10^1$	29 728,57	113,970 5	45,166 1	65,591 7	232,189 3
351,255 0	20,000 000 0	$0,657\ 835\ 9 \times 10^2$	17 751,81	65,274 6	52,263 8	81,082 4	824,899 9
420,000 0	0,000 100 0	$0,349\ 203\ 5 \times 10^{-3}$	35 093,81	200,438 5	44,711 9	53,026 9	282,144 4
420,000 0	17,600 000 0	$0,682\ 732\ 6 \times 10^2$	23 463,30	79,773 2	56,027 4	84,070 4	690,619 9

D.7 R123 – 2,2-dichloro-1,1,1-trifluoroethane

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R123 trong Bảng D.6 được lấy từ Younglove and McLinden^[14]. Phương trình này được chuyển từ dạng MBWR của chuẩn ban đầu sang dạng năng lượng Helmholtz bằng việc áp dụng phương trình (15).

Bảng D.6 – Các giá trị tính chất R123 trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
200,000 0	0,000 100 0	0,166 236 1 $\times 10^{-3}$	51 932,59	271,015 4	72,941 1	81,272 2	110,034 5
200,000 0	11,200 000 0	0,159 802 9 $\times 10^2$	20 989,93	105,753 9	99,537 8	140,695 5	1 125,084 1
456,831 0	1,000 000 0	0,260 763 8 $\times 10^1$	74 932,17	268,877 9	128,403 8	172,820 8	118,162 1
456,831 0	8,200 000 0	0,392 310 8 $\times 10^2$	61 611,27	227,466 5	127,039 2	163,828 4	556,202 0
500,000 0	0,000 100 0	0,415 713 8 $\times 10^{-3}$	84 983,25	360,763 3	124,235 6	132,551 4	170,299 1
500,000 0	7,600 000 0	0,370 207 1 $\times 10^2$	68 699,97	242,875 3	130,455 4	167,894 8	484,679 8

D.8 R125 Pentafluoroethane

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R125 trong Bảng D.7 được lấy từ Lemmon and Jacobsen^[3].

Bảng D.7 – Các giá trị tính chất R125 trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
200,000 0	0,000 100 0	0,166 272 1 $\times 10^{-3}$	35 264,67	225,586 9	65,917 0	74,236 2	124,901 3
200,000 0	14,000 000 0	0,423 025 2 $\times 10^2$	15 906,32	71,935 4	85,816 3	123,536 4	968,671 9
339,173 0	1,000 000 0	0,213 324 3 $\times 10^1$	45 066,59	187,464 2	101,757 7	131,702 5	127,877 5
339,173 0	11,400 000 0	0,549 441 7 $\times 10^2$	34 771,90	139,417 8	105,116 8	139,137 3	635,452 7
500,000 0	0,000 100 0	0,415 719 7 $\times 10^{-3}$	66 051,40	308,359 7	117,595 0	125,910 0	192,577 1
500,000 0	8,800 000 0	0,576 070 8 $\times 10^2$	58 381,94	195,593 0	124,570 9	152,147 8	460,407 1

D.9 R134a -1,1,1,2-tetrafluoroethane

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R134a trong Bảng D.8 được lấy từ Tillner-Roth and Baehr^[10].

Bảng D.8 – Các giá trị tính chất R134a trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
200,000 0	0,000 100 0	0,166 262 5 $\times 10^{-3}$	36 070,67	217,719 5	57,594 2	65,918 6	136,555 3
200,000 0	15,500 000 0	0,554 122 4 $\times 10^2$	13 479,24	56,317 0	83,680 6	119,279 6	1 162,988 5
374,210 0	1,000 000 0	0,234 989 9 $\times 10^1$	47 594,85	183,166 9	98,683 0	129,206 5	146,495 0
374,210 0	12,200 000 0	0,631 710 1 $\times 10^2$	35 940,48	134,577 7	102,190 3	135,280 3	711,790 0
440,000 0	0,000 100 0	0,365 830 3 $\times 10^{-3}$	57 297,93	278,689 3	100,598 0	108,913 2	197,021 5
440,000 0	11,200 000 0	0,685 725 9 $\times 10^2$	45 217,73	156,266 6	110,055 3	141,253 6	634,823 3

D.10 R143a – 1,1,1 - trifluoethane

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R43a trong Bảng D.9 được lấy từ Lemmon and Jacobsen^[4].

Bảng D.9 – Các giá trị tính chất R143a trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
200,000 0	0,000 100 0	$0,166\ 266\ 2 \times 10^{-3}$	29 045,32	193,149 5	51,532 1	59,855 6	151,579 2
200,000 0	15,800 000 0	$0,648\ 278\ 0 \times 10^2$	11 245,14	41,576 0	71,010 3	101,123 0	1 142,182 1
345,857 0	1,000 000 0	$0,215\ 875\ 6 \times 10^1$	37 147,53	148,319 0	85,392 2	114,327 8	156,365 6
345,857 0	13,400 000 0	$0,901\ 458\ 6 \times 10^2$	28 271,15	98,620 6	90,157 5	116,496 8	879,874 8
500,000 0	0,000 100 0	$0,415\ 719\ 3 \times 10^{-3}$	54 741,98	260,681 0	99,013 5	107,328 6	231,559 5
500,000 0	11,400 000 0	$0,987\ 330\ 5 \times 10^2$	47 616,64	143,077 0	108,177 9	129,232 3	717,998 8

D.11 R152a – 1,1 - difluoethane

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R152a trong Bảng D.10 được lấy từ Outcalt and McLinden^[8].

CHÚ THÍCH: Phương trình này được chuyển từ dạng MBWR của chuẩn ban đầu sang dạng năng lượng Helmholtz.

Bảng D.10 – Các giá trị tính chất R152a trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
180,000 0	0,000 100 0	$0,149\ 627\ 0 \times 10^{-3}$	28 915,19	180,944 2	41,424 2	49,750 4	164,925 6
180,000 0	18,000 000 0	$0,524\ 530\ 1 \times 10^2$	5 642,67	18,301 2	69,808 3	98,156 5	1 419,016 1
386,411 0	1,000 000 0	$0,245\ 931\ 5 \times 10^1$	39 592,51	143,147 8	80,071 0	107,439 1	191,098 5
386,411 0	13,400 000 0	$0,542\ 090\ 6 \times 10^2$	27 384,42	97,523 8	84,898 9	114,566 1	768,672 1
500,000 0	0,000 100 0	$0,415\ 718\ 1 \times 10^{-3}$	52 482,90	243,606 9	88,282 7	96,597 9	262,423 5
500,000 0	11,200 000 0	$0,578\ 693\ 2 \times 10^2$	41 011,44	127,717 0	95,800 3	123,574 6	602,256 5

D.12 R404A – R125/143a/134a (44/52/4)

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R404A trong Bảng D.11 được lấy từ Lemmon and Jacobsen^[2].

Bảng D.11 – Các giá trị tính chất R404A trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
200,000 0	0,000 100 0	$0,166\ 267\ 3 \times 10^{-3}$	31 684,93	206,060 1	56,912 8	65,235 3	139,726 2
200,000 0	15,000 000 0	$0,478\ 096\ 4 \times 10^2$	12 470,14	53,110 6	80,737 7	115,335 2	1 048,161 2
345,000 0	1,000 000 0	$0,215\ 478\ 7 \times 10^1$	40 558,17	164,163 3	92,158 0	121,829 8	143,863 8
345,000 0	5,800 000 0	$0,371\ 587\ 1 \times 10^1$	32 697,30	138,571 8	116,954 3	5 684,144 8	90,288 0
345,000 0	12,200 000 0	$0,589\ 688\ 7 \times 10^2$	30 313,09	116,835 7	96,128 2	126,538 8	698,246 4
440,000 0	0,000 100 0	$0,365\ 313 \times 10^{-3}$	52 653,79	266,237 5	98,412 5	106,727 6	201,612 4
440,000 0	10,400 000 0	$0,570\ 197\ 1 \times 10^2$	42 711,70	148,976 5	107,399 7	135,438 2	546,926 9

D.13 R407C – R32/125/134a (23/25/52)

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R407C trong Bảng D.12 được lấy từ Lemmon and Jacobsen^[2].

Bảng D.12 – Các giá trị tính chất R407C trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
200,000 0	0,000 100 0	$0,166\ 267\ 5 \times 10^{-3}$	31 774,36	202,629 9	47,967 2	56,289 6	150,436 8
200,000 0	17,900 000 0	$0,553\ 926\ 9 \times 10^2$	10 927,61	45,265 7	73,513 9	107,094 6	1 152,133 7
355,000 0	1,000 000 0	$0,229\ 640\ 0 \times 10^1$	39 788,21	156,305 1	78,767 3	105,478 7	162,875 9
355,000 0	8,400 000 0	$0,435\ 213\ 7 \times 10^1$	29 746,16	124,669 9	96,528 3	468,523 2	137,917 1
355,000 0	14,000 000 0	$0,557\ 344\ 0 \times 10^2$	28 020,22	108,209 6	83,118 0	115,842 8	696,432 9
420,000 0	0,000 100 0	$0,349\ 202\ 3 \times 10^{-3}$	47 657,20	248,603 3	79,036 1	87,351 3	211,589 6
420,000 0	12,600 000 0	$0,594\ 362\ 1 \times 10^2$	35 796,97	127,595 2	89,326 4	120,705 6	598,869 6

D.14 R410A – R32/125 (50/50)

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R410A trong Bảng D.13 được lấy từ Lemmon and Jacobsen^[2].

Bảng D.13 – Các giá trị tính chất R410A trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
200,000 0	0,000 100 0	$0,166\ 271\ 3 \times 10^{-3}$	28 272,46	189,950 0	39,755 4	48,076 4	166,428 6
200,000 0	20,600 000 0	$0,560\ 445\ 5 \times 10^2$	8 824,58	35,989 8	63,515 5	93,716 8	1 137,248 4
340,000 0	1,000 000 0	$0,225\ 047\ 7 \times 10^1$	33 876,54	135,158 5	62,914 7	86,967 5	181,537 7
340,000 0	10,000 000 0	$0,450\ 682\ 3 \times 10^1$	23 770,26	101,635 1	81,639 8	397,059 8	156,705 1
340,000 0	16,200 000 0	$0,550\ 240\ 0 \times 10^2$	22 189,48	86,707 0	68,183 8	99,824 3	714,199 4
420,000 0	0,000 100 0	$0,349\ 203\ 3 \times 10^{-3}$	41 445,78	227,114 4	63,514 0	71,829 1	233,252 9
420,000 0	14,000 000 0	$0,592\ 175\ 4 \times 10^2$	30 450,19	107,776 3	74,125 2	104,685 5	584,444 2

D.15 R507A [R125/143a (50/50)]

Các giá trị cho phương trình trạng thái cho R507A trong Bảng D.14 được lấy từ Lemmon and Jacobsen^[2].

Bảng D.14 – Các giá trị tính chất R507A trong miền pha đơn để phục vụ làm các giá trị xác nhận cho việc thực hiện phương trình trạng thái

Nhiệt độ K	Khối lượng riêng mol/l	Áp suất MPa	Enthalpy J/mol	Entropy J/(mol·K)	C_v J/(mol·K)	C_p J/(mol·K)	Vận tốc âm m/s
200,000 0	0,000 100 0	$0,166\ 267\ 7 \times 10^{-3}$	31 767,48	206,895 2	57,458 0	65,780 3	138,752 2
200,000 0	14,900 000 0	$0,460\ 896\ 0 \times 10^2$	12 596,27	54,278 6	80,934 3	115,808 8	1035,313 1
340,000 0	1,000 000 0	$0,210\ 473\ 4 \times 10^1$	40 236,28	164,010 0	92,395 7	123,280 7	140,846 5
340,000 0	7,200 000 0	$0,343\ 922\ 5 \times 10^1$	31 045,65	134,438 7	106,760 9	474,594 0	124,120 2
340,000 0	12,200 000 0	$0,579\ 585\ 8 \times 10^2$	29 927,83	116,390 8	96,028 5	126,730 6	697,265 1
500,000 0	0,000 100 0	$0,415\ 719\ 4 \times 10^{-3}$	59 560,49	280,703 9	106,666 1	114,981 1	212,906 8
500,000 0	9,400 000 0	$0,577\ 036\ 1 \times 10^2$	51 358,49	167,937 2	114,301 5	140,078 1	493,140 6

Phụ lục E

(Tham khảo)

Sự biến đổi các tính chất của hỗn hợp do dung sai thành phần cấu thành

TCVN 6739 (ISO 817) quy định các thành phần của các hỗn hợp môi chất lạnh trong các dãy R400 và R500 nhưng cũng quy định các sai lệch cho phép (dung sai) so với các thành phần danh nghĩa. Các tính chất nhiệt động thường sẽ làm thay đổi khi thay đổi thành phần của hỗn hợp. Như vậy, bất cứ dung sai của thành phần nào cũng biểu lộ sự biến đổi trong các tính chất nhiệt động. Mức độ biến đổi của thành phần chuyển thành biến đổi của tính chất phụ thuộc vào nhiều yếu tố, bao gồm:

- a) Loại hệ thống;
- b) Tính chất cần quan tâm, vì các tính chất nhiệt động khác nhau phụ thuộc một cách khác nhau vào thành phần của hỗn hợp;
- c) Vị trí của điểm trạng thái trên bề mặt nhiệt động;
- d) Các biến đổi cố định trong quá trình thay đổi thành phần.

Thông tin về cách làm thay đổi các tính chất nhiệt động do các thay đổi trong thành phần của hỗn hợp là quan trọng đối với đánh giá độ không ổn định trong các tính toán kỹ thuật. Sự phân tích được trình bày trong phụ lục này cung cấp một đánh giá nào đó về tác động này. Thông tin này chỉ dùng để tham khảo; các tính chất được quy định trong tiêu chuẩn này là các tính chất ở các thành phần danh nghĩa được quy định trong TCVN 6739 (ISO 817).

Các tính chất của các hỗn hợp môi chất lạnh được quy định trong tiêu chuẩn này được tính toán khi sử dụng các phương trình trạng thái có hiệu lực trên toàn bộ phạm vi thành phần và tính chất này cho phép tính toán các tác động của một dung sai của thành phần. Khi đã cho một dung sai của thành phần như đã quy định trong TCVN 6739 (ISO 817) có thể xác định một phạm vi cho phép của thành phần. Ví dụ, đối với R410A [R32/125 (50/50)], thành phần của R32 có thể ở trong phạm vi giữa 50,5 % theo khối lượng và 48,5 % theo khối lượng trong khi thành phần này đối với R125 có thể ở trong phạm vi 49,5 % theo khối lượng và 51,5 % theo khối lượng. Có thể thực hiện sau đó nhiều tính toán về tính chất tại một điểm trạng thái đã cho ở các thành phần khác nhau và xác định được biến đổi lớn nhất của các tính chất trong phạm vi cho phép của thành phần.

Bảng E.1 cung cấp sự biến đổi lớn nhất của nhiều tính chất nhiệt động lý học tương đương với các dung sai cho phép của thành phần được quy định trong TCVN 6739 (ISO 817) tại ba điểm trạng thái khác nhau đã được lựa chọn làm tính toán điển hình trong các tính toán làm lạnh quy ước.

- Các biến đổi lớn nhất trong p_{bubble} , ρ_{liq} , h_{liq} và s_{liq} cho chất lỏng bão hòa ở 25 °C;
- Các biến đổi lớn nhất trong T_{bubble} , ρ_{liq} , h_{liq} và s_{liq} cho chất lỏng bão hòa ở áp suất 0,1 MPa;

TCVN 11275:2015

- Các biến đổi lớn nhất trong p, h và s cho hơi một pha ở p = 2 MPa và T = 90 °C.

Bảng E.1 – Biến đổi lớn nhất của các tính chất nhiệt động lực đã chọn do các dung sai thành phần cấu thành của các hỗn hợp môi chất lạnh

	R404A	R407C	R410A	R507A
Khối lượng %	R125: 44 $\begin{array}{l} +2,0 \\ -2,0 \end{array}$	R32: 23 $\begin{array}{l} +2,0 \\ -2,0 \end{array}$	R32: 50 $\begin{array}{l} +0,5 \\ -1,5 \end{array}$	R125: 50 $\begin{array}{l} +1,0 \\ -1,0 \end{array}$
Khối lượng %	R143a: 52 $\begin{array}{l} +1,0 \\ -1,0 \end{array}$	R125: 25 $\begin{array}{l} +2,0 \\ -2,0 \end{array}$	R125: 50 $\begin{array}{l} +0,5 \\ -1,5 \end{array}$	R143a: 50 $\begin{array}{l} +1,0 \\ -1,0 \end{array}$
Khối lượng %	R134a: 4 $\begin{array}{l} +2,0 \\ -2,0 \end{array}$	R134a: 52 $\begin{array}{l} +2,0 \\ -2,0 \end{array}$	—	—
Chất lỏng bão hòa ở 25 °C				
Δp_{bubble}	$\pm 1,03 \%$	$\pm 2,20 \%$	$\begin{array}{l} +0,06 \\ -0,17 \end{array} \%$	$\pm 0,07 \%$
Δp_{liq}	$\pm 0,31 \%$	$\pm 0,52 \%$	$\begin{array}{l} +0,32 \\ -0,11 \end{array} \%$	$\pm 0,25 \%$
Δh_{liq}	$\pm 73 \text{ J/kg}$	$\pm 250 \text{ J/kg}$	$\begin{array}{l} +60 \\ -180 \end{array} \text{ J/kg}$	$\pm 63 \text{ J/kg}$
Δs_{liq}	$\pm 0,3 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\pm 0,9 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\begin{array}{l} +0,2 \\ -0,6 \end{array} \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\pm 0,2 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$
Chất lỏng bão hòa ở 0,1 MPa				
ΔT_{bubble}	$\pm 0,26 \text{ }^\circ\text{C}$	$\pm 0,56 \text{ }^\circ\text{C}$	$\begin{array}{l} +0,03 \\ -0,01 \end{array} \text{ }^\circ\text{C}$	$\pm 0,002 \text{ }^\circ\text{C}$
Δp_{liq}	$\pm 0,33 \%$	$\pm 0,44 \%$	$\begin{array}{l} +0,34 \\ -0,11 \end{array} \%$	$\pm 0,26 \%$
Δh_{liq}	$\pm 330 \text{ J/kg}$	$\pm 1\ 060 \text{ J/kg}$	$\begin{array}{l} +400 \\ -130 \end{array} \text{ J/kg}$	$\pm 100 \text{ J/kg}$
Δs_{liq}	$\pm 1,4 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\pm 4,5 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\begin{array}{l} +1,6 \\ -0,5 \end{array} \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\pm 0,4 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$
Hơi quá nhiệt ở 90 °C và 2 MPa				
Δp_{vap}	$\pm 0,41 \%$	$\pm 2,1 \%$	$\begin{array}{l} +1,2 \\ -0,41 \end{array} \%$	$\pm 0,33 \%$
Δh_{vap}	$\pm 1\ 190 \text{ J/kg}$	$\pm 3\ 760 \text{ J/kg}$	$\begin{array}{l} +940 \\ -2820 \end{array} \text{ J/kg}$	$\pm 640 \text{ J/kg}$
Δs_{vap}	$\pm 3,4 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\pm 12 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\begin{array}{l} +3,1 \\ -9,4 \end{array} \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$	$\pm 2,0 \text{ J/(kg}\cdot\text{K)}$

Thư mục tài liệu tham khảo

- [1] KAMEI, A., BEYERLEIN, S.W. and JACOBSEN, R.T, *Application of nonlinear regression in the development of a wide range formulation for HCFC-22*. Int. J. Thermophysics, **16**(1995), pp. 1155-1164
- [2] LEMMON, E.W. and JACOBSEN, R.T, *Equations of state for mixtures of R-32, R-125, R-134a, R-143a, and R-152a*, J. Phys. Chem. Ref. Data **33**(2004), pp. 593-620
- [3] LEMMON, E.W. and JACOBSEN, R.T., *A new functional form and new fitting techniques for equations of state with application to pentafluoroethane (HFC-125)*, J. Phys. Chem. Ref. Data **34**(2005), pp. 69-108
- [4] LEMMON, E.W. and JACOBSEN, R.T, *An international standard formulation for the thermodynamic properties of 1,1,1-trifluoroethane (HFC-143a) for temperatures from 161 to 500 K and pressures to 50 MPa*. J. Phys. Chem. Ref. Data, **29**(2001), pp. 521-552
- [5] LEMMON, E.W., MCLINDEN, M.O. and HUBER, M.L, NIST Standard Reference Database 23, NIST Reference Fluid Thermodynamic and Transport Properties-REFPROP, version 7.0. Standard Reference Data Program, National Institute of Standards and Technology (2002)
- [6] MARX, V., PRUß, A. and WAGNER, W., *Neue Zustandsgleichungen für R 12, R 22, R 11 und R 113*, Beschreibung des thermodynamischen Zustandsverhaltens bei Temperaturen bis 525 K und Drücken bis 200 MPa, VDI-Fortschritt-Ber. Series, **19**(1992), No. 57, Düsseldorf: VDI Verlag
- [7] MCLINDEN, M.O. and WATANABE, K., *International collaboration on the thermophysical properties of alternative refrigerants*, Results of IEA Annex 18. 20th International Congress of Refrigeration, Sydney, Australia, September 19-24, 1999, International Institute of Refrigeration, pp 678-687
- [8] OUTCALT, S.L. and MCLINDEN, M.O., *A modified Benedict–Webb–Rubin equation of state for the thermodynamic properties of R152a (1,1-difluoroethane)*, J. Phys. Chem. Ref. Data, **25**(1996), pp. 605-636
- [9] SPAN, R. and WAGNER, W., *A new equation of state for carbon dioxide covering the fluid region from the triple-point temperature to 1 100 K at pressures up to 800 MPa*, J. Phys. Chem. Ref. Data, **26**(1996), pp. 1509-1596
- [10] TILLNER-ROTH, R. and BAEHR, H.D., *An international standard formulation of the thermodynamic properties of 1,1,1,2-tetrafluoroethane (HFC-134a) covering temperatures from 170 K to 455 K at pressures up to 70 MPa*, J. Phys. Chem. Ref. Data, **23**(1994), pp. 657-729
- [11] TILLNER-ROTH, R., HARMS-WATZENBERG, F. and BAEHR, H.D., *Eine neue Fundamentalgleichung für Ammoniak*, DKV-Tagungsbericht **20**, II(1993), pp. 167-181; also available in:

TCVN 11275:2015

- BAEHR, H.D. and TILLNER-ROTH, R., *Thermodynamic properties of environmentally acceptable refrigerants: Equations of state and tables for ammonia, R22, R134a and R123*, Springer, Berlin, 1995
- [12] TILLNER-ROTH, R., LI, J., YOKOZEKI, A., SATO, H. and WATANABE, K., *Thermodynamic Properties of Pure and Blended Hydrofluorocarbon (HFC) Refrigerants*, Tokyo: Japan Society of Refrigerating and Air Conditioning Engineers, (1998)
- [13] TILLNER-ROTH, R. and YOKOZEKI, A., *An international standard equation of state for difluoromethane (R-32) for temperatures from the triple point at 136.34 K to 435 K and pressures up to 70 MPa*, J. Phys. Chem. Ref. Data, **26**(1997), pp. 1273-1328
- [14] YOUNGLOVE, B.A. and MCLINDEN, M.O., *An international standard equation-of-state formulation of the thermodynamic properties of refrigerant 123 (2,2-dichloro-1,1,1-trifluoroethane)*, J. Phys. Chem. Ref. Data, **23**(1994), pp. 731-779
-