УДК 536.44: 536.63: 536.71

# Описание поведения SF<sub>6</sub> в области состояний от тройной точки до сверхкритического флюида<sup>\*</sup>

П.П. Безверхий<sup>1</sup>, В.Г. Мартынец<sup>1</sup>, Э.В. Матизен<sup>1</sup>, А.Б. Каплун<sup>2</sup>, А.Б. Мешалкин<sup>2</sup>

<sup>1</sup>Институт неорганической химии им. А.В. Николаева СО РАН, Новосибирск

<sup>2</sup>Институт теплофизики им. С.С. Кутателадзе СО РАН, Новосибирск

E-mail: ppb@niic.nsc.ru

Проведена аппроксимация *Р-р-Т* данных SF<sub>6</sub> комбинированным уравнением состояния в интервалах приведенных плотностей ( $0 < \rho/\rho_c < 2.5$ ) и температур (225 < T < 340 K). Уравнение состояния, имеющее вид явного выражения давления P от  $\rho$  и T, включает в себя новую регулярную часть для аппроксимации Р-р-Т данных в жидких и газовых областях состояний вне критической области, непараметрическое масштабное уравнение состояния, работающее вблизи критической точки парообразования, и новую кроссоверную функцию для объединения этих уравнений. Регулярная часть объединенного уравнения состояния содержит 8 простых членов уравнения с восемью подгоночными параметрами, три из которых определяются условиями в критической точке. Общее число системно-зависимых констант — 14, включая критические значения Р, р, Т. Для масштабной части уравнения состояния использованы критические индексы трехмерной модели Изинга. При аппроксимации новым комбинированным уравнением высокоточных  $P-\rho-T$  данных SF<sub>6</sub> получено их описание с погрешностью по давлению не более ± 0,35 % во всей области газовых и жидких состояний. По константам комбинированного уравнения рассчитана теплоемкость С, на критической изохоре. Результаты расчета совпадают с известными экспериментальными данными в пределах их погрешности. Предсказано поведение С<sub>v</sub> на изотермах в широкой области плотностей и дано сравнение с предсказаниями других современных уравнений состояния

Ключевые слова: SF<sub>6</sub>, комбинированное уравнение состояния, критическая точка, теплоемкость.

Одновременное описание термодинамических и калорических свойств жидкостей и газов единым уравнением состояния (УС) в области состояний от тройной точки в широком диапазоне плотностей  $\rho$  и температур *T*, включая критическую точку, является сложной, но актуальной задачей. Такие УС были предложены ранее (см. работы [1, 2]), однако они содержат до 30 и более констант и включают члены, часто имеющие чисто подгоночный смысл. Так, например, в работе [1] для неидеальной части безразмерной энергии Гельмгольца выбрана форма, содержащая 36 членов ряда со степенями приведенной плотности и температуры, с множителями

<sup>&</sup>lt;sup>\*</sup> Работа выполнена при финансовой поддержке Междисциплинарного интеграционного проекта СО РАН № 25 и гранта РФФИ № 12-08-00293-а.

в виде обычных и гауссовских экспонент. В работе [2] предложены сложные многоконстантные переходные форм-функции от некой исходной модели к реальной системе, выбираемые с помощью схемы компьютерного расчета типа нейронных сетей. Однако УС для реальной системы должно быть физически обосновано и с достаточной точностью описывать не только  $P - \rho - T$  данные, но и другие термодинамические свойства не за счет увеличения числа подгоночных членов. Применение теории скейлинга к критической точке жидкость-пар сначала позволило получить сингулярные кроссоверные закономерности в поведении свободной энергии системы (в т. ч. уравнение состояния и теплоемкость) в неявном виде, малопригодном для практического применения (см., например, работы [3–7]). В частности, были предложены масштабные УС, основанные, как правило, на параметрическом УС Скофилда [8], не позволяющем получать явные зависимости давления от  $\rho$  и T, что приводило к существенным неудобствам при их практическом применении. Затем были предложены масштабные УС для давления Р и теплоемкости С, в явном виде, удобном для расчетов [9–12]. Это позволило получить первые варианты объединенного УС для жидкости и газа в явном виде [13–17], содержащие сингулярное (на основе скейлинга) УС и регулярное УС с физически обоснованными членами [17-21] (для жидких и газовых состояний). В качестве объединяющей (кроссоверной) функции применялась классическая функция вероятности гашения флуктуаций температуры T и плотности  $\rho$  в некоторой точке состояния [22] при удалении от критической точки на "расстояние"  $\tau = T/T_c - 1$ ,  $\Delta \rho = \rho / \rho_c - 1$ . При этом выявились недостатки описания *P*- $\rho$ -*T* данных, связанные с регулярным УС. Получение регулярного УС, одновременно хорошо описывающего газовые и жидкостные ветви изотерм в области от тройной до критической точки и далее, представляет отдельную сложную, до сих пор не решенную до конца проблему.

## Регулярное уравнение состояния

В настоящей работе предложено новое 8-константное регулярное УС в следующем виде:

$$P_{\text{reg}} / P_{c} = \frac{\omega t}{z_{c}} \{ 1 + A_{1} (f_{1}(t) - 1/t) \omega \varphi(\omega) - A_{2} \omega f(t) - A_{3} \frac{\omega}{t} + \frac{A_{4} \omega}{(1 - A_{6} \omega)} + A_{5} \omega^{n} / (1 - A_{6} \omega)^{4} + A_{7} \omega^{3} t^{8} \mathrm{e}^{-3\omega - 2t} + A_{8} (\omega_{t} - \omega)^{3} (3\omega - \omega_{t}) \omega^{2} (\mathrm{e}^{6/t} - 1 - 6/t) \},$$
(1)

где n = 4,  $\omega = \rho/\rho_c$ ,  $t = T/T_c$ ,  $f(t) = \exp(-1/t) - 1$ ,  $f_1(t) = \exp(1/t) - 1$ ,  $z_c = P_c/\rho_c RT_c$  фактор сжимаемости в критической точке, константы  $A_i$  являются системнозависимыми и определяются методом наименьших квадратов при аппроксимации  $P-\rho-T$  данных уравнением (1). Функция  $\varphi(\omega)$  была предложена в работе [20] как обобщение ранее применяемых форм этой функции для газовых [19] или жидких [23] состояний и имеет вид:  $\varphi(\omega) = (\omega_t - \omega)^2 (4\omega - \omega_t)$ , где  $\omega_t = \rho_{tr(lio)}/\rho_c$ .

Для проверки применимости УС (1) проведена аппроксимация этим уравнением уникальных *P-* $\rho$ -*T* данных по SF<sub>6</sub> [24], содержащих 555 точек в газовых и жидких состояниях SF<sub>6</sub> (225 < *T* < 340 K и 5 <  $\rho$  < 1840 кг/м<sup>3</sup>), включая области тройной и критической точек. Экспериментальные ошибки, согласно работе [24], составляют: ± 0,007 % <  $\Delta P/P$  < ± 0,017 %,  $\Delta \rho/\rho$  = ± 0,015 %. Параметры тройной точки для SF<sub>6</sub>, согласно работе [25], —  $T_{\rm tr}$  = (223,555 ± 0,003) K,

 $\rho_{tr(liq)} = (1845,37 \pm 0,28) \text{ кг/м}^3, \rho_{tr(vap)} = (19,5594 \pm 0,0035) \text{ кг/м}^3, P_{tr} = (0,23143 \pm 0,0004) MПа; а критической точки — <math>T_c = (318,723 \pm 0,002) \text{ K}, \rho_c = (742,26 \pm 0,40) \text{ кг/м}^3, P_c = (3,755 \pm 0,0004) MПа, <math>z_c = P_c/\rho_c RT_c = 0,278842, R = 56,9223 \text{ Дж/кг-K}, \omega_t = \rho_{tr(liq)}/\rho_c = 2,48615.$  Коэффициенты к УС (1) были получены методом минимизации по  $A_i$  функционалов  $\Sigma \left[ (P_{i,exp} - P_{i,calc}) \right]^2$  (минимум абсолютного функционала — МАФ) и  $\Sigma \left[ (P_{i,exp} - P_{i,calc}) \right]^2$  (минимум относительного функционала — МОФ). Для SF<sub>6</sub> минимизация по всем восьми коэффициентам  $A_i$  (табл. 1) приводит к среднеквадратичной погрешности  $\sigma = 0,44$  % во всем интервале плотностей. Показатель в члене УС (1) с  $A_5$  при n = 4 оптимален и коррелирует с индексом критической изотермы  $\delta$  теории скейлинга ( $n + 1 \sim \delta = 4,8$ ). Это хорошая аппроксимация P- $\rho$ -T данных с учетом того факта, что при сдвиге экспериментальных значений плотности в интервале экспериментальных ошибок  $\Delta \rho / \rho$  до 0,03 % [24] на изотермах жидкости соответствующее изменение в  $\Delta P/P$  достигает 4 %. Однако анализ расчетного давления на критической изотерме при подгонке по всем  $A_i$  показывает, что в реальной критической точке SF<sub>6</sub> равенство нулю производной ( $\partial P / \partial \rho$ )<sub>T</sub> не выполняется.

Для того, чтобы критическая точка, рассчитанная по регулярному УС (1), совпала с экспериментально полученной критической точкой  $SF_6$ , на подгоночные константы  $A_i$  необходимо наложить три условия в критической точке:

$$P(\rho_c, T_c) = P_c, \quad (\partial P / \partial \rho)_{T_c} = 0, \quad (\partial^2 P / \partial \rho^2)_{T_c} = 0.$$
<sup>(2)</sup>

Условия (2) приводят к следующим формулам расчета  $A_3, A_5, A_7$ :

$$\times \frac{3 - 8z_c - A_1 a_1 [\phi'(1) - \phi''(1)] - A_4 A_6 (1 - 3A_6) / (1 - A_6)^3 - A_8 [(\alpha_l - 1)^2 (33 - 2\alpha_l - \alpha_l^2) - 12(\alpha_l - 1)](e^6 - 7)}{5b_1 (1 - A_6) - b_2 - 8(1 - A_6)^2},$$

$$A_{7}e^{-5} = 2z_{c} - 1 + A_{1}a_{1}\varphi'(1) + \frac{A_{4}A_{6}}{(1 - A_{6})^{2}} + A_{5}\frac{n - 1 + A_{6}(5 - n)}{(1 - A_{6})^{5}} + A_{8}(\omega_{t} - 1)^{2}(-15 + 10\omega_{t} - \omega_{t}^{2})(e^{6} - 7),$$
  
$$A_{3} = 1 - z_{c} + A_{1}a_{1}\varphi(1) - A_{2}a + A_{4}/(1 - A_{6}) + A_{5}/(1 - A_{6})^{4} + A_{7}e^{-5} + A_{8}(3 - \omega_{t})(\omega_{t} - 1)^{3}(e^{6} - 7),$$
(3)

где  $b_1 = n + 1 - A_6(n-3), b_2 = n(n+1) + 2A_6(n+1)(4-n) + A_6^2(n-3)(n-4).$ 

В уравнениях (3)  $a_1 = e - 2$ ,  $a = e^{-1} - 1$ ;  $\varphi(1)$ ,  $\varphi'(1)$ ,  $\varphi''(1)$  — функция плотности  $\varphi(\omega)$ , ее первая и вторая производные по  $\omega$  в критической точке. Уравнения (3) уменьшают число подгоночных констант УС (1) с восьми до пяти, что увеличивает погрешность описания экспериментальных данных. Поэтому для SF<sub>6</sub> подгонка пяти коэффициентов методом МОФ по полному массиву (555 точек) с расчетом констант  $A_3$ ,  $A_5$ ,  $A_7$  по выражениям (3) приводит к большему значению  $\sigma = 0,74$  % (см. табл. 1, линейные отклонения давления приведены на рис. 1).

Константы	Метод МОФ	Константы	Метод МОФ	
$A_1$	0,0227491	$A_1$	0,0167551	
$A_2$	2,647659	$A_2$	2,828763	
$A_3$	3,191687	$A_3$ (расчет)	3,25123	
$A_4$	0,626464	$A_4$	0,5810615	
$A_5$	0,0167035	A <sub>5</sub> (расчет)	0,0169723	
$A_6$	0,129659	$A_6$	0,129406	
$A_7$	-4,605126	A <sub>7</sub> (расчет)	-4,12884	
$A_8$	3,616966 <sub>10</sub> -5	$A_8$	4,869305 <sub>10</sub> -5	
$\sigma$	0,44 % (125,1 torr)	$\sigma$	0,74 % (207,9 torr)	

Таблица 1 Коэффициенты регулярного УС (1) для SF<sub>6</sub> (n = 4)



*Рис. 1.* Отклонения расчетного давления по регулярному УС (1) с учетом условий (3) от экспериментальных значений для SF<sub>6</sub>. Коэффициенты УС в табл.  $1(\sigma = 0.74 \%)$ .  $1 - T > T_{c2} - T < T_{c}$ .

# Сингулярное (масштабное) уравнение состояния

Рассмотрим далее масштабное УС для критической области, которое, кроме значений  $P_c$ ,  $\rho_c$ ,  $T_c$ , определяемых из регулярного УС, содержит четыре подгоночные константы (q, k,  $M - a_p$ ,  $C_1$ ) и имеет вид:

$$P/P_{c} = 1 - k(q_{p} - q)^{\gamma} \Delta \rho |\Delta \rho|^{\delta - 1} \left(1 + \frac{\delta}{1 + \delta} \Delta \rho\right) + k(\tau + q_{p} |\Delta \rho|^{1/\beta})^{\gamma} (\Delta \rho + \Delta \rho^{2}) - k \int_{0}^{\Delta \rho} x(\tau + q_{p} |x|^{1/\beta})^{\gamma} dx + (M - a_{p})\tau + C_{s}\tau^{2 - \alpha} / (2 - \alpha) + C_{1}\tau^{2} / 2,$$
(4)

где  $\tau = t - 1$ ,  $\Delta \rho = \omega - 1$ ,  $q_p = 4,0015q$ , величина  $q = (m/k)^{1/\gamma}$  в УС (4) является коэффициентом в зависимости пограничной кривой (бинодали) в критической области  $\tau = -q |\Delta \rho|^{1/\beta}$ ; показатели степени  $\gamma, \beta$  и  $\delta = (\gamma + \beta)/\beta$  — критические индексы сжимаемости на критической изохоре, пограничной кривой и критической изотермы соответственно; *m*, *k*,  $M - a_p$ ,  $C_1$  — системно зависимые подгоночные константы:  $M \equiv s_c T_c / P_c$ ,  $s_c$  — критическая энтропия на единицу объема,  $a_p$  — константа преобразований Покровского [26];  $C_s = k\beta\gamma B(\alpha - 1, 2\beta)/q_p^{2\beta}; \alpha = 2 - \gamma - 2\beta;$  $B(\alpha - 1, 2\beta) = 2,6396$  — бета-функция Эйлера при  $\alpha = 0,11, \beta = 0,3255$ . Значения критических индексов  $\beta = 0,3255, \gamma = 1,239$  взяты в согласии с трехмерной моделью Изинга. Член с константой C<sub>1</sub> в УС (4) оказался малозначимым для описания давления в критической области (ранее принимали  $C_1 = 0$  [9, 10]). Заметим, что применение УС (4) неудобно при аппроксимациях *P*-*ρ*-*T* данных из-за наличия в нем интеграла. Так как индекс у близок к единице, разложение подынтегрального выражения в уравнении (4) по малой величине  $q_{p}|\Delta \rho|^{1/\beta}/\tau$  (при  $q_n |\Delta \rho|^{1/\beta} < \tau$ , что справедливо в широкой области по  $\Delta \rho$ , т. к.  $1/\beta \sim 3$ ) с учетом того, что в уравнении (4) интеграл на нижнем пределе равен  $-C_s \tau^{(2-\alpha)}/(2-\alpha)$ , дает в качестве первого приближения вид УС, удобный для аппроксимации *P-ρ-T* данных:

$$P_{\text{scal}} / P_{c} = 1 - k(q_{p} - q)^{\gamma} \Delta \rho |\Delta \rho|^{\delta - 1} \left(1 + \frac{\delta}{1 + \delta} \Delta \rho\right) + k(\tau + q_{p} |\Delta \rho|^{1/\beta})^{\gamma} (\Delta \rho + \Delta \rho^{2}) - k\tau |\tau|^{\gamma - 1} \Delta \rho^{2} \left(\frac{1}{2} + \frac{\gamma \beta}{1 + 2\beta} \frac{q_{p} |\Delta \rho|^{1/\beta}}{\tau}\right) + (M - a_{p})\tau + C_{1}\tau^{2}/2.$$
(5)

Константа  $C_1$  входит в выражение приведенной энтропии  $\sigma$  [9]:

$$\sigma = -k\gamma \int \Delta\rho (\tau + q_p |\Delta\rho|^{1/\beta})^{\gamma - 1} d\Delta\rho + a_p \Delta\rho + C_1 \tau,$$
(6)

784

полученное с точностью до линейной функции  $C_1\tau$ , и отражает постоянный вклад в теплоемкость в критической точке, который может оказаться заметным при расчете теплоемкости по (6). Интеграл в выражении (6) также может быть записан в виде ряда:

$$-k\gamma \int \Delta \rho (\tau + q_p | \Delta \rho |^{1/\beta})^{\gamma - 1} d\Delta \rho = \frac{k\gamma \beta (\tau + q_p | \Delta \rho |^{1/\beta})^{1-\alpha}}{q_p^{2\beta}} \left[ \frac{1}{\alpha - 1} + \sum_{n=1}^{\infty} \frac{(2\beta - n)!}{n!(n+\alpha - 1)} \frac{(-\tau)^n}{(\tau + q_p | \Delta \rho |^{1/\beta})^n} \right].$$
(7)

Вдали от критической точки интеграл в (6) может быть представлен аппроксимационной формулой [12] при том же условии  $(q_p |\Delta \rho|^{1/\beta} < \tau)$ , что и при получении УС (5):

 $\sigma\approx -k\gamma \left| \tau \right|^{\gamma-1} \Delta \rho^2 / 2 + a_p \Delta \rho + C_1 \tau.$ 

При расчете производной  $\partial(P/P_c)/\partial \tau|_{\rho}$  по (4) возникает член с интегралом, который можно представить аппроксимационной формулой или рядом аналогично (7). Для расчета  $\partial^2(P/P_c)/\partial \tau^2|_{\rho}$  необходимо пользоваться выражением (4).

#### Комбинированное (объединенное) уравнение состояния

Недостатками регулярного УС являются отсутствие описания сингулярного поведения теплоемкости  $C_v$  в критической точке и несовпадение значений критических индексов регулярного УС с экспериментальными значениями. В то же время для масштабного УС отсутствует предел идеального газа и, кроме того, оно справедливо лишь в узкой области вблизи критической точки. Компенсировать недостатки этих уравнений возможно с помощью их объединения.

Для описания поведения вещества в широкой области изменения плотностей и температур в настоящей работе предлагается новое уравнение состояния, объединяющее регулярное УС (1) (с условиями (2)) и масштабное уравнение (5). Предлагаемое уравнение имеет вид:

$$P/P_c = (1-Y)P_{\text{reg}}/P_c + Y \cdot P_{\text{scal}}/P_c, \qquad (8)$$

где  $P_{\text{reg}}$ ,  $P_{\text{scal}}$  — вклады в давление регулярного (1) и масштабного (5) уравнений состояния. Ранее в работах [13–17] в качестве кроссоверной функции *У* применялась классическая функция вероятности возникновения (гашения) флуктуаций ~  $\exp(-\lambda \tau^2 - \mu \Delta \rho^2)$  в критической области [22]. Однако эта функция имела не вполне корректную асимптотику при малых плотностях. Поэтому нами был выбран другой вид кроссоверной функции:

$$Y = \omega \ ERFc(\sqrt{\lambda} \ |\tau|) \exp\left(-\mu\Delta\rho^2\right),\tag{9}$$

где

$$ERFc \ (\sqrt{\lambda} \cdot \tau) = 1 - 2\sqrt{\lambda/\pi} \int_{0}^{\tau} \exp(-\lambda t^{2}) dt = 1 - (2/\sqrt{\pi}) \exp(-\lambda \tau^{2}) \sum_{k=0}^{\infty} \frac{2^{k} (\sqrt{\lambda\tau})^{2k+1}}{(2k+1)!!}.$$
 (10)

Здесь параметрам  $\tau$ ,  $\Delta \rho$  придается смысл "расстояния" от критической точки с двумя системно-зависимыми константами  $\lambda$ ,  $\mu$ , определяющими область влияния масштабного УС. Отметим, что производная  $\partial Y/\partial \tau \sim \omega \exp(-\lambda \tau^2 - \mu \Delta \rho^2)$  имеет вид, пропорциональный классической функции вероятности возникновения (гашения) флуктуаций в критической области [22].

Результат аппроксимации  $P-\rho-T$  данных SF<sub>6</sub> с помощью объединенного УС (8) методами МАФ и МОФ во всем интервале плотностей приведен в табл. 2 и на рис. 2. Сравнение рис. 1 с рис. 2 показывает, что комбинированное УС улучшает описание экспериментальных данных по сравнению с регулярным УС (1) не только

Коэффициенты к УС (8)				
Константы	Метод			
	МΑΦ	МΟΦ		
$A_1$	0,0194622	0,0194691		
$A_2$	2,51627	2,479278		
А <sub>3</sub> (расчет)	3,165352	3,145958		
$A_4$	0,671316	0,674984		
$A_5$ (расчет)	0,0163231	0,0163051		
$A_6$	0,130776	0,130619		
$A_7$ (расчет)	-3,412789	-3,412784		
$A_8$	4,32987 <sub>10</sub> -5	4,321735 <sub>10</sub> -5		
$M - a_p$	7,946150	7,899883		
q	0,0852199	0,069624		
k	14,53065	15,294266		
λ	103,83140	99,8107		
μ	5,857106	6,461030		
$C_1$	-42	-42		
σ	0,0128 MPa (96,3 torr)	0,34 % (96,9 torr)		

Таблица 2

в критической области, но и в областях, далеких от критической. Это указывает на "растягивание" области влияния масштабного УС для компенсации погрешностей описания в области влияния регулярного УС. Вследствие этого при оптимизации констант УС (8) значение коэффициента q (q = 0,069624, см. МОФ, табл. 2) смещено к меньшей величине от реального значения q = 0,156, получаемого при отдельной подгонке бинодали  $\tau = -q|\Delta \rho|^{1/\beta}$  с учетом асимметрии [12]. Очевидно, погрешность аппроксимации  $P-\rho-T$  данных уравнением (8) зависит от адекватности описания давления в областях состояний газа и жидкости, далеких от критической области, где погрешность описания фактически есть погрешность применяемой регулярной части комбинированного УС.

## Расчет теплоемкости С<sub>v</sub>

Высокая точность аппроксимации экспериментальных значений давления SF<sub>6</sub> уравнением (8) при 11-ти определяемых константах во всем диапазоне данных (от 0,1 до 10 МПа)  $\sigma \sim 0,34$  % позволяет надеяться на достаточную точность предсказания поведения  $C_v$  путем расчета по известным формулам термодинамики. Для расчета теплоемкости  $C_v$  применено известное выражение [22]:

$$C_{v} = C_{v,u\partial} - z_{c} R t \int_{0}^{\omega} \left[ \frac{\partial^{2} (P / P_{c})}{\partial t^{2}} \right]_{\omega} \frac{d \omega}{\omega^{2}}, \qquad (11)$$



*Puc.* 2. Отклонения расчетного давления по комбинированному УС (8) от *P-ρ-T* данных для SF<sub>6</sub>. Коэффициенты УС (8) взяты из табл. 2 (σ = 0,0128 MPa).

$$1 - T > T_c, 2 - T < T_c.$$

где вторая производная от давления рассчитана по УС (8). Расчет вклада теплоемкости разреженного газа *С*<sub>*v*, *u*∂</sub> проведен по интерполяционной формуле из работы [1]:

$$C_{v,u\partial} = R[3 + 3,66118232(y_4)^2 \exp(y_4)/(\exp(y_4) - 1)^2 + 7,87885103(y_5)^2 \times \exp(y_5)/(\exp(y_5) - 1)^2 + 3,45981679(y_6)^2 \exp(y_6)/(\exp(y_6) - 1)^2],$$

где  $y_i = \theta_i (T_c/T)$ ,  $i = 4 \div 6$ ;  $\theta_4 = 1,617282065$ ;  $\theta_5 = 2,74711514$ ;  $\theta_6 = 4,232907175$  [1]. В общем виде, применяя формулу (11) для  $C_v$  и комбинированное УС (8), мы получаем выражение:

$$C_{v} = C_{v,u\partial} - z_{c} Rt \int_{0}^{\omega} \left[ \frac{\partial^{2} (P_{\text{reg}} / P_{c})}{\partial t^{2}} \right]_{\omega} \frac{d\omega}{\omega^{2}} - z_{c} Rt \int_{0}^{\omega} Y \left[ \frac{\partial^{2} (P_{\text{scal}} - P_{\text{reg}}) / P_{c}}{\partial t^{2}} \right]_{\omega} \frac{d\omega}{\omega^{2}} - 2z_{c} Rt \int_{0}^{\omega} \left[ \frac{\partial (P_{\text{scal}} - P_{\text{reg}}) / P_{c}}{\partial t} \right]_{\omega} \left( \frac{\partial Y}{\partial t} \right)_{\omega} \frac{d\omega}{\omega^{2}} - z_{c} Rt \int_{0}^{\omega} (P_{\text{scal}} - P_{\text{reg}}) / P_{c} \left( \frac{\partial^{2} Y}{\partial t^{2}} \right)_{\omega} \frac{d\omega}{\omega^{2}}, \quad (12)$$

где *Y* рассчитывается по формуле (9), а производные  $\partial Y/\partial t$  и  $\partial^2 Y/\partial t^2$  имеют простой вид:

$$\partial Y / \partial t = -2\sqrt{\lambda/\pi} \exp(-\lambda\tau^2)\omega \exp(-\mu\Delta\rho^2), \ \partial^2 Y / \partial t^2 = 4\lambda\sqrt{\lambda/\pi}\tau\omega \exp(-\lambda\tau^2 - \mu\Delta\rho^2).$$

Первые два слагаемых в уравнении (12) отражают вклад в  $C_v$  от регулярной части УС (8). Подставляя в (11) выражение регулярного УС (1), получим аналитический вид для регулярной части  $C_v$ :

$$C_{v} = C_{v, u\partial} - Rt\{A_{1}e^{1/t}/t^{3} \cdot I_{1} - A_{2}e^{-1/t}/t^{3} \cdot \omega + A_{7}e^{-2t}4t^{7}(18 - 9t + t^{2}) \cdot I_{2} + 36A_{8}e^{6/t}/t^{3} \cdot I_{3}\}, \quad (13)$$

где

$$I_{1} = \int_{0}^{\omega} \varphi(\omega) d\omega = \omega^{2} (2\omega_{t}^{2} - 8 \omega_{t} \omega/3 + \omega^{2}) + \omega_{t} [(\omega_{t} - \omega)^{3} - \omega_{t}^{3}]/3$$
$$I_{2} = -e^{-3\omega} [\omega^{2}/3 + 2\omega/9 + 2/27] + 2/27, \quad I_{3} = -\omega^{2} (\omega_{t} - \omega)^{4}/2.$$

На рис. 3 показано поведение регулярной части  $C_v$  (13) на изотермах, рассчитанное с учетом констант регулярной части комбинированного УС (8) (константы  $A_1, A_2, A_7, A_8$  взяты из табл. 2, МОФ). Значения  $C_v$  от регулярного вклада на критической изохоре при  $\tau > 0,05$  на ~14 % меньше, чем соответствующие экспериментальные значения  $C_v$  работы [27]. Для сравнения приведены изотерма  $C_v$  при  $\tau = 0,05$ , рассчитанная по интерполяционному уравнению NIST [28], и изотермы при  $\tau = 0,004, 0,05$  и 0,10, рассчитанные по справочному УС [1], дающие регулярные значения  $C_v$  на критической изохоре еще ниже (до 20 %). Экспериментальные данные  $C_v$  в неидеальной области SF<sub>6</sub> на других изохорах, кроме близких к критической, авторам неизвестны.

В критической области сингулярное поведение  $C_v$  можно рассчитать по отдельному выражению, получаемому из (6) для энтропии в рамках масштабного УС (4) [9]:

$$C_{\nu} = Rz_{c} \frac{\tau + 1}{\Delta \rho + 1} \frac{k\gamma(\gamma - 1)\beta(\tau + q_{p} \mid \Delta \rho \mid^{1/\beta})^{-\alpha}}{q_{p}^{2\beta}} \left[ \frac{1}{\alpha} + \sum_{n=1}^{\infty} \frac{(2\beta - n)!}{n!(n+\alpha)} \frac{(-\tau)^{n}}{(\tau + q_{p} \mid \Delta \rho \mid^{1/\beta})^{n}} \right] + C_{2},$$
(14)

из которого следует поведение  $C_v$  на критической изохоре  $\Delta \rho = 0$ :

$$C_{\nu} = R z_c t [k \beta \gamma (\gamma - 1) \operatorname{B}(\alpha, 2\beta) / q_p^{2\beta}] (t - 1)^{-\alpha} / \omega + C_2,$$
(15)

787



*Рис. 3.* Поведение регулярной части  $C_v$  (13) на изотермах. Кривые помечены значениями  $\tau = (T - T_c)/T_c$ : сплошные линии — расчет по константам УС (8)  $A_1, A_2, A_7, A_8$  из табл. 2 ( $\sigma = 0,34$  %); кружки — расчетная изотерма  $C_v$  при  $\tau = 0,05$  интерполяционного уравнения NIST [28], треугольники и штриховые линии — расчет по УС из работы [1].

где В( $\alpha$ , 2 $\beta$ ) = 9,8340 — бэта-функция Эйлера при  $\alpha$  = 0,11,  $\beta$  = 0,3255; коэффициенты k и q взяты из подгонки комбинированного УС (8) (см. табл. 2);  $C_2$  — константа, пропорциональная константе  $C_1$  из выражения (6) и определяемая при статистической обработке экспериментальных данных о  $C_v$  в критической области.

На рис. 4 приведены экспериментальные данные  $C_v$  на околокритической изохоре для SF<sub>6</sub> [27]. Там же показаны результаты отдельных расчетов  $C_v$ :



*Рис.* 4. Раздельный и полный расчет  $C_{\nu}$  на критической изохоре SF<sub>6</sub> с использованием констант комбинированного УС (8) (табл. 2, метод МОФ).

*I* — расчет  $C_{\nu}(\Delta \rho = -0,0019)$  по ряду (14) (k = 15,294, q = 0,0696,  $C_2 = 0$ ); *2* — расчет по формуле (15) масштабной теории для  $C_{\nu}$  ( $\Delta \rho = 0$ ) с теми же k, q и  $C_2 = 0,17$ ; *3* — полный расчет  $C_{\nu}$  по уравнению (12) при  $\Delta \rho = -0,0019$ ; треугольники — расчет по регулярному уравнению (13); кружки — эксперимент [27].

по ряду (14) с учетом  $\Delta \rho = -0,0019$  при  $C_2 = 0$  (1); по формуле (15) для критической изохоры при  $C_2 = 0,17$  (2). В этих расчетах использованы коэффициенты k, q сингулярной части УС (8) (табл. 2, МОФ). Константа  $C_2 = 0,17$  в выражениях (14) и (15) определена подгонкой к экспериментальным значениям  $C_v$  при больших  $\tau$ . Согласно масштабной теории, константа  $C_2$  в формулах (14, 15) отражает неучтенный вклад регулярного хода в теплоемкости на критической изохоре и связана с константой  $C_1$  из сингулярной части УС (5), в котором члены ( $M - a_p$ )  $\tau + C_1 \tau^2/2$  отвечают за регулярное поведение давления  $P_{scal}$  на критической изохоре при больших  $\tau$ . Для сравнения на рис. 4 приведены результаты расчета регулярной части  $C_v$  на околокритической изохоре (треугольники), расчет выполнен по формуле (13) с константами  $A_1, A_2, A_7, A_8$  регулярной части УС (8) из табл. 2, МОФ.

Очевидно, что формулы (14, 15) масштабной теории не позволяют рассчитать  $C_v$  полностью, т. к. включают неизвестную константу  $C_2$ , для определения которой необходимы экспериментальные данные по  $C_v$ . Поэтому был проведен полный расчет  $C_v$  по общему уравнению (12) с коэффициентами УС (8) (табл. 2), полученными подгонкой к *P-p-T* данным SF<sub>6</sub> с учетом члена  $C_1 \tau^2/2$ , который входит в УС (8) через  $P_{scal}$ .

Для расчета  $C_{\nu}$  на критической изохоре по (12) применены следующие выражения для производных давления по приведенной температуре от сингулярной части УС (8):

$$(\partial P_{scal} / \partial t)_{\omega} / P_c = k\gamma(\tau + q_p |\Delta\rho|^{1/\beta})^{\gamma - 1} (\Delta\rho + \Delta\rho^2) - k\gamma \int x(\tau + q_p x^{1/\beta})^{\gamma - 1} dx + (M - a) + C_1 \tau,$$
(16)

где интеграл в (16) заменялся рядом (7), который не расходится по  $\tau$  в критической точке. Для второй производной от  $P_{\text{scal}}$  (4) вблизи критической изохоры использовано точное выражение:

$$(\partial^{2} (P_{\text{scal}} / P_{c}) / \partial t^{2})_{\omega} = k\gamma(\gamma - 1)(\tau + q_{p} |\Delta\rho|^{1/\beta})^{\gamma - 2}(\Delta\rho + \Delta\rho^{2}) - k\gamma(\gamma - 1)\int_{0}^{\Delta\rho} x(\tau + q_{p} |x|^{1/\beta})^{\gamma - 2} dx + (1 - \alpha)C_{s} |\tau|^{-\alpha} + C_{1}.$$
(17)

Член, содержащий интеграл в (17), на верхнем пределе ( $\Delta \rho \neq 0$ ) записывается таким же рядом, как в формуле (14) для  $C_{\nu}$ , а на нижнем пределе ( $\Delta \rho = 0$ ) равен выражению  $[k\beta\gamma(\gamma-1) \operatorname{B}(\alpha, 2\beta)/q_p^{2\beta}]|\tau|^{-\alpha}$  (см. формулу (15)). Выражения  $\partial(P_{\operatorname{reg}}/P_c)/\partial t$  и  $\partial^2(P_{\operatorname{reg}}/P_c)/\partial t^2$  находятся из УС (1) простым дифференцированием.

К сожалению, интегралы в (12), кроме первого, не выражаются в элементарных функциях, поэтому  $C_v$  рассчитана нами численно по несложной программе. Основной вклад при расчете  $C_v$  вносят первые три члена формулы (12), два последних интеграла дают небольшой вклад (до ~10 %) на критической изохоре. Как показал расчет  $C_v$  по (12) с использованием констант, которые определялись в отсутствие члена  $C_1 \tau^2/2$  в УС (8), расчетные значения  $C_v$  получаются на ~25 % ниже экспериментальных значений  $C_v$ , что указывает на необходимость учета  $C_1$ .

Кривая 3 на рис. 4 представляет результаты полного расчета  $C_v$  по уравнению (12) с константами УС (8) (табл. 2, МОФ) в присутствии члена  $C_1 \tau^2/2$ . Учет константы  $C_1$  приводит к хорошему согласию расчетных и экспериментальных значений теплоемкости  $C_v$  в пределах погрешности эксперимента 5 % [27].

На рис. 5 для SF<sub>6</sub> приведены расчетные изотермы  $C_v$  (12) в широком диапазоне плотностей, включая критическую область при  $T > T_c$  (константы табл. 2,



*Рис. 5.* Расчетное поведение *C<sub>v</sub>* на изотермах *T* > *T<sub>c</sub>*, константы табл. 2 (σ = 0,34 %). Кривые: τ = 0,00005 (*I*), 0,00035 (*2*), 0,005 (*3*), 0,01 (*4*), 0,05 (*5*), 0,1 (*6*); символы (τ = 0,05) — расчетные данные NIST [28].

МОФ). Экспериментальных данных по  $C_v$  в таком диапазоне нет, кроме данных работы [27] на критической изохоре SF<sub>6</sub> и полученных в условиях микрогравитации данных  $C_v$  [29] на изохоре  $\rho$  =737,2 кг/м<sup>3</sup>, близкой к критической. Однако в работе [29] сингулярность в  $C_v$  находится при меньших T, а данные лежат ниже относительно данных работы [27] на ~17 %, что затрудняет их совместную обработку. Сплошные кривые на рис. 5 представляют прогноз поведения  $C_v$  на изотермах согласно расчету по формуле (12), данному в сравнении с подобным прогнозом базы данных NIST [28].

### Заключение

В работе предложено комбинированное УС для SF<sub>6</sub> на основе объединения масштабного УС и нового регулярного УС с помощью модифицированной кроссоверной функции. Предлагаемое УС является явной функцией P от  $\Delta \rho$ ,  $\tau$ , удобно для аппроксимации P- $\rho$ -T данных при сравнительно малом числе подгоночных констант. Новое УС хорошо описывает термические свойства газа и жидкости в области состояний от тройной точки до сверхкритического флюида в широком интервале плотностей от разреженного газа до жидкого состояния, имеет правильные асимптотики поведения термических и калорических свойств жидкостей в критической точке. Комбинированное УС проще и удобнее при практическом применении, чем известные параметрические кроссоверные уравнения состояния на основе УС Пател–Тейя (см., например, [3, 7]) или многоконстантные регулярные УС вида [1].

#### Список литературы

- Guder C., Wagner W.A. Reference equation of state for the thermodynamic properties of sulfur hexafluoride (SF<sub>6</sub>) for temperatures from the melting line to 625 K and pressures up to 150 MPa // J. Phys. Chem. Ref. Data. 2009. Vol. 38, No. 1. P. 33–94.
- Scalabrin G., Bettio L., Marchi P., Stringari P. A fundamental equation of state for sulfur hexafluoride (SF<sub>6</sub>) in extended equation of state format // J. Phys. Chem. Ref. Data. 2007. Vol. 36, No. 2. P. 617–662.
- 3. Kiselev S.B. Cubic crossover equation of state // Fluid Phase Equilibr. 1998. Vol. 147. P. 7-23.
- **4.** Anisimov M.A., Sengers J.V. Equations of state for fluids and fluid mixtures / Eds.: J.V. Sengers, R.F. Kayser, C.J. Peters, H.J. White. Amsterdam: Elsevier, 2000. P. 381–434.
- Agayan V.A., Anisimov M.A., Sengers J.V. Crossover parametric equation of state for Ising-like systems // Phys. Rev. E. 2001. Vol. 64. P. 026125-1–19.

- Kiselev S.B. Generalized crossover description of the thermodynamic and transport properties in pure fluids // Fluid Phase Equilibr. 2004. Vol. 222–223. P. 149–159.
- 7. Lee Y., Shin M.S., Yeo J.K., Kim H. A crossover cubic equation of state near to and far from the critical region // J. Chem. Thermodyn. 2007. Vol. 39, No. 9. P. 1257–1263.
- Schofield P. Parametric representation of the equation of state near a critical point // Phys. Rev. Lett. 1969. Vol. 22, No. 12. P. 606–608.
- 9. Безверхий П.П., Мартынец В.Г., Матизен Э.В. Непараметрическое масштабное уравнение состояния для описания термодинамических свойств He<sup>4</sup> в критической области // ЖЭТФ. 2007. Т. 132, вып. 1(7). С. 162–165.
- 10. Безверхий П.П., Мартынец В.Г., Матизен Э.В. Непараметрическое масштабное уравнение состояния для описания критического поведения жидкости // ТВТ. 2007. Т. 45, № 4. С. 510–517.
- Bezverkhy P.P., Martynets V.G., Matizen E.V. A scaling equation of state near the critical point and the stability boundary of a liquid // J. Enging. Thermophys. 2007. Vol. 16, No. 3. P. 164–168.
- 12. Безверхий П.П., Мартынец В.Г., Матизен Э.В. Непараметрическое масштабное уравнение состояния для флюидов с учетом асимметрии // ЖЭТФ. 2009. Т. 136, вып. 2(8). С. 311–317.
- 13. Безверхий П.П., Мартынец В.Г., Матизен Э.В. Объединенное уравнение состояния флюидов, включающее регулярную и скейлинговскую части // Сверхкритические флюиды. Теория и практика. 2008. Т. 3, № 3. Р. 13–29.
- 14. Безверхий П.П., Мартынец В.Г., Матизен Э.В. Уравнение состояния He<sup>4</sup>, включающее регулярную и скейлинговскую части // ФНТ. 2009. Т. 35, № 10. С. 947–955.
- Bezverkhy P.P., Martynets V.G., Matizen E.V. Combined equation of fluid and gas state, including classical and scaling parts // J. Mol. Liquids. 2009. Vol. 147, No. 3. P. 162–165.
- 16. Безверхий П.П., Мартынец В.Г., Матизен Э.В. Уравнение состояния для жидкостей и газов в широком диапазоне параметров, включающем критическую область // Теплофизика и аэромеханика. 2009. Т. 16. С. 725–738.
- 17. Безверхий П.П., Мартынец В.Г., Матизен Э.В. Объединенное уравнение состояния жидкостей и газов, включающее классическую и масштабную части // Теплофизика высоких температур. 2010. Т. 48, № 4. С. 504–511.
- 18. Каплун А.Б., Мешалкин А.Б. О термодинамическом обосновании формы единого уравнения состояния жидкости и газа // Теплофизика высоких температур. 2003. Т. 41, № 3. С. 373–380.
- 19. Каплун А.Б., Мешалкин А.Б. Уравнение состояния плотных газов однокомпонентных веществ // ДАН. 2003. Т. 392, № 1. С. 48–53.
- 20. Каплун А.Б., Мешалкин А.Б. Термические и калорические уравнения состояния жидкости и газа. // Теплофизика и аэромеханика. 2009. Т. 16. С. 719–724.
- 21. Безверхий П.П., Мартынец В.Г., Матизен Э.В., Каплун А.Б., Мешалкин А.Б. Описание поведения SF<sub>6</sub> комбинированным уравнением, состоящим из регулярной и масштабной части, в области состояний от тройной точки до сверхкритического флюида // Фазовые переходы, критические и нелинейные явления в конденсированных средах: сб. тр. междунар. конф. Махачкала: Институт физики ЛНЦ 2010. С. 359–362.
- 22. Ландау Л.Д., Лифшиц Е.М. Статистическая физика. Ч. 1. 3-е изд. М: Наука, 1976. 584 с.
- Kaplun A.B., Meshalkin A.B. The equation of state of dence fluids // Book of abstracts 2nd Inter. Conf. Physics of Liquid Matter: Modern Problems, 2003, Kiev, Ukraine. P. 1–9.
- 24. Funke M., Kleinrahm R., Wagner W. Measurement and correlation of the (P, ρ, T) relation of sulphur hexafluoride (SF<sub>6</sub>). I. The homogeneous gas and liquid region in the temperature range from 225 K to 340 K at pressures up to 12 MPa // J. Chem. Thermodynamics. 2002. Vol. 34. P. 717–734.
- 25. Funke M., Kleinrahm R., Wagner W.J. Measurement and correlation of the (p, ρ, T) relation of sulphur hexafluoride (SF6). II. Saturated-liquid and saturated-vapour densities and vapour pressures along the entire coexistence curve // J. Chem. Thermod. 2001. Vol. 34. P. 735–754.
- 26. Паташинский А.З., Покровский В.Л. Флуктуационная теория фазовых переходов. М: Наука, 1982. 382 с.
- Beck L., Ernst G., Gurtner J. Isochoric heat capacity of carbon dioxide and sulfur hexafluoride in critical region // J. Chem. Thermodyn. 2002. Vol. 34. P. 277.
- Lemmon E.W., McLinden M.O., Friend D.G. Thermophysical properties of fluid systems / Eds.: P.J. Linstorm, W.G. Mallard. NIST Standard Reference Database Number 69, 2005. Release: NIST Chemistry Webbook, NIST, Gaithersburg MD, 20899, 2001. Available from: http://webbook.nist.gov.
- 29. Haupt A., Straub J. Evaluation of the isochoric heat capacity measurements at the critical isochore of SF<sub>6</sub> performed during the German Spacelab Mission D2 // Phys. Rev. E. 1999. Vol. 59. P. 1795–1802.

Статья поступила в редакцию 23 января 2012 г., после доработки — 24 апреля 2012 г.