ФЕДЕРАЛЬНОЕ АГЕНТСТВО

ПО ТЕХНИЧЕСКОМУ РЕГУЛИРОВАНИЮ И МЕТРОЛОГИИ

НАЦИОНАЛЬНЫЙ СТАНДАРТ РОССИЙСКОЙ ФЕДЕРАЦИИ

ГОСТ Р 8.991— 2020

Государственная система обеспечения единства измерений

СТАНДАРТНЫЕ СПРАВОЧНЫЕ ДАННЫЕ. ЭТАНОЛ ЖИДКИЙ И ГАЗООБРАЗНЫЙ

Термодинамические свойства, коэффициенты динамической вязкости и теплопроводности при температурах от 160 К до 650 К и давлениях до 100 МПа

Издание официальное

Москва
Стандартинформ
2020

gost.e-ecolog.ru

Предисловие

1 РАЗРАБОТАН Главным научным метрологическим центром «Стандартные справочные данные о физических константах и свойствах веществ и материалов» (ГНМЦ «ССД»)

2 ВНЕСЕН Техническим комитетом по стандартизации ТК 180 «Стандартные справочные данные о физических константах и свойствах веществ и материалов»

3 УТВЕРЖДЕН И ВВЕДЕН В ДЕЙСТВИЕ Приказом Федерального агентства по техническому регулированию и метрологии от 29 апреля 2020 г. № 184-ст

4 ВВЕДЕН ВПЕРВЫЕ

*Правила применения настоящего стандарта установлены в статье 26 Федерального закона от 29 июня 2015 г. № 162-ФЗ «О стандартизации в Российской Федерации». Информация об изменениях к настоящему стандарту публикуется в ежегодном (по состоянию на 1 января текущего года) информационном указателе «Национальные стандарты», а официальный текст изменений и поправок — в ежемесячном информационном указателе «Национальные стандарты». В случае пересмотра (замены) или отмены настоящего стандарта соответствующее уведомление будет опубликовано в ближайшем выпуске ежемесячного информационного указателя «Национальные стандарты». Соответствующая информация, уведомление и тексты размещаются также в информационной системе общего пользования — на официальном сайте Федерального агентства по техническому регулированию и метрологии в сети Интернет (*gost.e-ecolog.ru

© Стандартинформ, оформление, 2020

Настоящий стандарт не может быть полностью или частично воспроизведен, тиражирован и распространен в качестве официального издания без разрешения Федерального агентства по техническому регулированию и метрологии

Содержание

1 Область применения 1
2 Нормативные ссылки 1
3 Общие положения 2
4 Расширенные неопределенности расчетных значений стандартных справочных данных по свойствам этанола 6
Приложение А (обязательное) Основные физические параметры и коэффициенты уравнений для определения значений стандартных справочных данных по свойствам этанола. 7
Приложение Б (обязательное) Таблицы контрольных стандартных значений теплофизических свойств этанола на кривой насыщения 10
Приложение В (обязательное) Таблицы контрольных стандартных значений теплофизических свойств этанола в однофазной области. 12
Библиография 14

НАЦИОНАЛЬНЫЙ СТАНДАРТ РОССИЙСКОЙ ФЕДЕРАЦИИ

Государственная система обеспечения единства измерений

СТАНДАРТНЫЕ СПРАВОЧНЫЕ ДАННЫЕ. ЭТАНОЛ ЖИДКИЙ И ГАЗООБРАЗНЫЙ

Термодинамические свойства, коэффициенты динамической вязкости и теплопроводности при температурах от 160 К до 650 К и давлениях до 100 МПа

State system for ensuring the uniformity of measurements. Standard reference data. Liquid and gaseous ethanol. Thermodynamic properties, dynamic viscosity and thermal conductivity at temperatures from 160 K to 650 K and pressures up to 100 MPa

Дата введения —2021—02—01

1 Область применения

Настоящий стандарт распространяется на жидкий и газообразный этанол и устанавливает методы расчетного определения значений стандартных справочных данных по плотности ρ, энтальпии h, энтропии s, изобарной теплоемкости c_p, изохорной теплоемкости c_v, скорости звука w, коэффициента динамической вязкости μ и коэффициента теплопроводности λ как в однофазных областях (газ, жидкость и флюид), так и на линии фазового перехода газ — жидкость (линии насыщения), а также значений давления на линии насыщения p_s.

2 Нормативные ссылки

В настоящем стандарте использованы нормативные ссылки на следующие стандарты:

ГОСТ 8.566 Государственная система обеспечения единства измерений. Межгосударственная система данных о физических константах и свойствах веществ и материалов. Основные положения

ГОСТ Р 8.614 Государственная система обеспечения единства измерений. Государственная служба стандартных справочных данных. Основные положения

Примечание — При пользовании настоящим стандартом целесообразно проверить действие ссылочных стандартов в информационной системе общего пользования — на официальном сайте Федерального агентства по техническому регулированию и метрологии в сети Интернет или по ежегодному информационному указателю «Национальные стандарты», который опубликован по состоянию на 1 января текущего года, и по выпускам ежемесячного информационного указателя «Национальные стандарты» за текущий год. Если заменен ссылочный стандарт, на который дана недатированная ссылка, то рекомендуется использовать действующую версию этого стандарта с учетом всех внесенных в данную версию изменений. Если заменен ссылочный стандарт, на который дана датированная ссылка, то рекомендуется использовать версию этого стандарта с указанным выше годом утверждения (принятия). Если после утверждения настоящего стандарта в ссылочный стандарт, на который дана датированная ссылка, внесено изменение, затрагивающее положение, на которое дана ссылка, то это положение рекомендуется применять без учета данного изменения. Если ссылочный стандарт отменен без замены, то положение, в котором дана ссылка на него, рекомендуется применять в части, не затрагивающей эту ссылку.

Издание официальное

3 Общие положения

Стандартные справочные значения (ГОСТ Р 8.614, ГОСТ 8.566) ρ, h, s, c_p, c_v, w и p_s рассчитаны по единому для жидкой и газовой фаз фундаментальному уравнению состояния (ФУС) — зависимости свободной энергии (функции Гельмгольца) F от плотности ρ и температуры T

$$\frac{F(\rho,T)}{RT} = f(\omega,\tau) = f_0(\omega,\tau) + f_r(\omega,\tau), \tag{1}$$

где f, f_0 и f_r — безразмерные полная свободная энергия, идеально-газовая и неидеальная составляющие свободной энергии, соответственно;

ω — относительная плотность, $\omega = \rho/\rho_{кр}$;

τ — относительная температура, $\tau = T/T_{кр}$.

Значения плотности $\rho_{кр}$ и температуры $T_{кр}$ этанола в критической точке приведены в таблице А.1 приложения А.

Уравнение для идеально-газовой составляющей свободной энергии имеет следующий вид

$$f_0 = \ln(\omega) + \alpha_1 + \alpha_2\tau^{-1} + \alpha_3\ln\left(\tau^{-1}\right) + \sum_{i=4}^{7}\alpha_i\ln\left[1-\exp\left(-\delta_i\tau^{-1}\right)\right]. \tag{2}$$

Коэффициенты $\{\alpha_i\}$ и параметры $\{\delta_i\}$ уравнения (2) приведены в таблице А.3 приложения А.

Уравнение для неидеальной составляющей свободной энергии имеет следующий вид

$$f_r = \sum_{j=1}^{25} b_j\varphi_j, \tag{3}$$

где

$$\varphi_j = \begin{cases} \omega^{r_j}\tau^{-t_j}\exp\left[g_j\omega^{l_j}\right], j \le 16 \\ \omega^{r_j}\tau^{-t_j}\exp\left[-\alpha_j\left(\omega-\varepsilon_j\right)^2-\beta_j\left(\tau^{-1}-\gamma_j\right)^2\right], j \ge 17. \end{cases} \tag{4}$$

В формулах (3) и (4) b_j — коэффициенты уравнения состояния, значения которых вместе с показателями степеней r_j, t_j, l_j и параметрами g_j, α_j, β_j, ε_j, γ_j приведены в таблице А.2 приложения А

Плотность ω в однофазных областях при заданных значениях давления p и температуры T определяют из решения следующего уравнения

$$\pi = \omega\tau\left(1 + A_0\right)/z_{кр}, \tag{5}$$

где $\pi = p/p_{кр}$;

$z_{кр} = 10^3 p_{кр}/(\rho_{кр}RT_{кр})$.

Значения давления $p_{кр}$ и фактора сжимаемости $z_{кр}$ в критической точке, а также газовой постоянной R этанола приведены в таблице А.1 приложения А.

Плотности газовой ω'' и жидкой ω' фаз на линии насыщения при заданной температуре T определяют из условий фазового равновесия в результате решения следующей системы уравнений:

$$\begin{cases} \pi(\tau,\omega') - \pi(\tau,\omega'') = 0; \\ \phi_r(\tau,\omega') - \phi_r(\tau,\omega'') = 0, \end{cases} \tag{6}$$

где $\phi_r(\tau,\omega)$ — безразмерная неидеальная составляющая изобарно-изотермического потенциала (потенциала Гиббса)

$$\phi_r = f_r + A_0 + \ln(\omega). \quad (7)$$

Давление на линии насыщения p_s определяют по формуле (5) для значения ω''.

Энтальпия, энтропия, изобарная и изохорная теплоемкости и скорость звука как в однофазных областях (для T и ω), так и на линии насыщения (для T, ω' или T, ω'') вычисляют по следующим формулам:

$$h = h_0 + A_3 RT; \quad (8)$$

$$s = s_0 + RA_4; \quad (9)$$

$$c_p = c_v + R(1 + A_2)^2 / (1 + A_1); \quad (10)$$

$$c_v = c_{v0} + A_5 R; \quad (11)$$

$$w = \left[10^3 RTc_p(1 + A_1)/c_v\right]^{0,5}, \quad (12)$$

где h_0, s_0, c_{v0} — энтальпия, энтропия и изохорная теплоемкость в идеально-газовом состоянии.

Термодинамические свойства в идеально-газовом состоянии определяют по формулам, полученным из $f_0(\tau, \omega)$ с привлечением табличных данных (см. [1]).

$$c_{v0} = R\left[\alpha_3 + \sum_{i=4}^{7} \alpha_i E_i D_i^2\right]; \quad (13)$$

$$h_0 = RT\left[1 + \alpha_3 + \alpha_2 \Theta + \sum_{i=4}^{7} \alpha_i E_i D_i + \frac{\Delta h_0}{RT}\right]; \quad (14)$$

$$s_0 = R\left\{\alpha_3(1 - \ln\Theta) - \alpha_1 + \sum_{i=4}^{7} \alpha_i [E_i D_i - \ln(1 - E_i)] + \Delta s_0 / R - \ln\omega\right\}, \quad (15)$$

где $\Theta = \tau^{-1}$;

E_i и D_i — функции от значения Θ имеют следующий вид

$$E_i = \exp(-\delta_i \Theta), \; D_i = \delta_i \Theta / (1 - E_i). \quad (16)$$

Коэффициенты $\{\alpha_i\}$ в формулах (13) — (15) и параметры $\{\delta_i\}$ в формуле (16), а также значения энтальпии Δh_0 и энтропии Δs_0 приведены в таблице А.3 приложения А. Значения Δh_0 и Δs_0 рассчитывают по результатам сравнения значений h_0 и s_0, полученных непосредственно из $f_0(\tau, \omega)$, с табличными данными (см. [1]). При этом энтальпия и энтропия идеального газа при $T = 0$ K равны нулю. Для энтальпии учитывают также теплоту сублимации при $T = 0$ K.

Комплексы A_0—A_5 в формулах (5) — (12) определяют по следующим соотношениям, полученным из уравнения (3) для f_r с использованием известных дифференциальных уравнений термодинамики

$$A_0 = \sum_{j=1}^{25} b_j \varphi_j X_j; \quad (17)$$

$$A_1 = \sum_{j=1}^{25} b_j \varphi_j \left[X_j (X_j + 1) + U_j\right]; \quad (18)$$

$$A_2 = \sum_{j=1}^{25} b_j \varphi_j \left[X_j \left(Y_j + 1 \right) \right]; \tag{19}$$

$$A_3 = \sum_{j=1}^{25} b_j \varphi_j \left[X_j - Y_j \right]; \tag{20}$$

$$A_4 = -\sum_{j=1}^{25} b_j \varphi_j \left[Y_j + 1 \right]; \tag{21}$$

$$A_5 = -\sum_{j=1}^{25} b_j \varphi_j \left[Y_j \left(Y_j + 1 \right) + Q_j \right], \tag{22}$$

где

$$X_j = \begin{cases} r_j + g_j I_j \omega^{I_j}, & j \le 16 \\ r_j - 2\alpha_j \omega \left(\omega - \varepsilon_j \right), & j \ge 17 \end{cases}; \tag{23}$$

$$U_j = \begin{cases} g_j I_j^2 \omega^{I_j}, & j \le 16 \\ -2\alpha_j \omega \left(2\omega - \varepsilon_j \right), & j \ge 17 \end{cases}; \tag{24}$$

$$Y_j = \begin{cases} -t_j, & j \le 16 \\ 2\beta_j \tau^{-1} \left(\tau^{-1} - \gamma_j \right) - t_j, & j \ge 17 \end{cases}; \tag{25}$$

$$Q_j = \begin{cases} 0, & j \le 16 \\ -2\beta_j \tau^{-1} \left(2\tau^{-1} - \gamma_j \right), & j \ge 17. \end{cases} \tag{26}$$

Стандартные справочные значения коэффициента динамической вязкости этанола рассчитывают по следующему уравнению (см. [1]):

$$\mu = \mu_0 \cdot \left(1 + B_\mu \cdot \tilde{\rho}_\mu \right) + \Delta\mu \left(\omega_\mu, \tau_\mu \right), \tag{27}$$

где μ_0, B_μ и $\Delta\mu$ — соответственно, коэффициент динамической вязкости в состоянии разреженного газа. Второй вязкостный вириальный коэффициент и составляющая коэффициента динамической вязкости, отражающая поведение вязкости при высоких плотностях: $\tilde{\rho}_\mu = \rho/M$; $\omega_\mu = \tilde{\rho}_\mu / \tilde{\rho}_{c\mu}$; $\tau_\mu = T/T_{c\mu}$. Значения $\tilde{\rho}_{c\mu}$ и $T_{c\mu}$ приведены в таблице А.1 приложения А.

Составляющие μ в (27) определяют по следующим уравнениям:

$$\mu_0 = a_0 + a_1 T + a_2 T^2. \tag{28}$$

Коэффициенты $\{\alpha_j\}$ уравнения (28) приведены в таблице А.4 приложения А.

$$B_\mu = 0{,}6022137\sigma^3 \cdot \left[\sum_{i=0}^{6} b_i T_r^{-0{,}25i} + b_7 T_r^{-2{,}5} + b_8 T_r^{-5{,}5} \right]. \tag{29}$$

Параметр σ приведен в таблице А.1 приложения А. Коэффициенты $\{b_i\}$ уравнения (29) приведены в таблице А.5 приложения А.

$$\Delta\mu \left(\omega_\mu, \tau_\mu \right) = 10^3 \sum_{i=2}^{3} \sum_{j=0}^{2} e_{ij} \omega_\mu^{\,i} \tau_\mu^{-j} + 10^3 c_1 \cdot \left[\frac{\omega_\mu}{\omega_{0\mu}\left(\tau_\mu \right) - \omega_\mu} - \frac{\omega_\mu}{\omega_{0\mu}\left(\tau_\mu \right)} \right], \tag{30}$$

$$\omega_{0\mu}\left(\tau_{\mu}\right) = c_2 + c_3\sqrt{\tau}_{\mu}. \quad (31)$$

Коэффициенты $\{e_{ij}\}$, $\{c_i\}$ представлены в таблице А.6 приложения А.

Стандартные справочные значения коэффициента теплопроводности этанола рассчитывают по следующему уравнению (см.[1])

$$\lambda = \lambda_0 + \Delta\lambda + \Delta\lambda_{кр}, \quad (32)$$

где λ_0, $\Delta\lambda$ и $\Delta\lambda_{кр}$ — соответственно, коэффициент теплопроводности в состоянии разреженного газа, избыточная по отношению к λ_0 составляющая коэффициента теплопроводности и аномальная составляющая коэффициента теплопроводности в околокритической области.

$$\lambda_0 = \frac{\sum_{i=1}^{5}\alpha_i\,\tau^{i-1}}{\sum_{i=6}^{8}\alpha_i\,\tau^{i-6}}; \quad (33)$$

$$\Delta\lambda = \sum_{i=1}^{5}\left(b_{1i} + b_{2i}\tau\right)\cdot\omega^{i}; \quad (34)$$

$$\Delta\lambda_{кр} = \begin{cases} 0, \Delta\chi \le 0; \\ \dfrac{\rho c_p k_B R_0 T\left(\tilde{\Omega} - \tilde{\Omega}_0\right)}{6\pi\xi\mu(\tau,\omega)}, \Delta\chi > 0; \end{cases} \quad (35)$$

$$\Delta\chi = \left[\frac{\chi(\tau,\omega) - \chi(\tau_{ref},\omega)T_{ref}T^{-1}}{\Gamma}\right]; \quad (36)$$

$$\xi = \xi_0\Delta\chi^{\nu/\gamma}; \quad (37)$$

$$\tilde{\Omega} = \frac{2}{\pi}\left[\left(1 - \frac{c_v}{c_p}\right)\mathrm{arctg}\left(\xi/q_D\right) + \frac{c_v}{c_p}\left(\xi/q_D\right)\right]; \quad (38)$$

$$\tilde{\Omega}_0 = \frac{2}{\pi}\left\{1 - \exp\left[\frac{-1}{\left(\xi/q_D\right)^{-1} + \frac{1}{3}\left(\xi q_D^{-1}\omega^{-1}\right)^2}\right]\right\}; \quad (39)$$

$$\chi(\tau,\omega) = \frac{\omega z_c}{\tau\left[1 + A_1(\tau,\omega)\right]}. \quad (40)$$

Значения коэффициентов $\{\alpha_i\}$ и $\{b_{1i}\}$, $\{b_{2i}\}$ уравнений (33)—(34) приведены в таблицах А.7 и А.8 приложения А. Универсальные теоретически обоснованные постоянные k_B = 1,380658·10^{-2}; R_0 = 1,02; ν = 0,63; γ = 1,239. Значения подгоночных параметров для этанола ξ_0, Г, q_D, T_{ref} приведены в таблице А.1 приложения А. В формулах (35), (38)—(40) теплоемкости c_p, c_v и расчетный комплекс A_1 определяют по формулам (10), (11) и (18), соответственно; коэффициент динамической вязкости $\mu(\tau, \omega)$ определяют по формулам (28)—(31).

Рассчитанные стандартные справочные значения термодинамических и переносных (μ, λ) свойств этанола на линии насыщения приведены в таблице 10, в однофазной области — в таблице 11 (см. [1]).

Рассчитанные стандартные справочные данные контрольных значений термодинамических и переносных (μ, λ) свойств этанола приведены в таблицах Б.2 (линия насыщения) и В.1 (однофазные области).

4 Расширенные неопределенности расчетных значений стандартных справочных данных по свойствам этанола

Расширенные неопределенности с доверительной вероятностью 95 % расчетных значений термодинамических свойств: плотности $\delta\rho = \Delta\rho/\rho$; скорости звука $\delta w = \Delta w/w$; изохорной $\delta c_v = \Delta c_v / c_v$ и изобарной $\delta c_p = \Delta c_p / c_p$ теплоемкостей; а также давления насыщения $\delta p_s = \Delta p_s / p_s$ определяют в соответствии с оценками, приведенными в [1].

Расширенные неопределенности расчетных значений энтальпии Δh и энтропии $\delta s = \Delta s/s$ определяют в соответствии с теорией переноса ошибок через значение $\delta\rho$ по следующим выражениям:

$$\Delta h = 0{,}1 + RT\left|\left(\frac{\partial A_3}{\partial \omega}\right)_\tau\right|\omega\delta\rho/100, \quad \text{кДж/кг;} \tag{41}$$

$$\delta s = \left\{0{,}01\cdot s_0(\tau) + R\left|\omega\left(\frac{\partial A_4}{\partial \omega}\right)_\tau - 1\right|\delta\rho\right\}s^{-1}, \ \%. \tag{42}$$

В формулах (41)—(42) A_3 и A_4 — расчетные комплексы (20), (21); $s_0(\tau)$ рассчитывают по формуле (15), но без учета $\ln(\omega)$.

Расширенные неопределенности с доверительной вероятностью 95 % расчетных значений коэффициента динамической вязкости $\delta\mu = \Delta\mu/\mu$ получают по результатам сравнения с экспериментальными данными. Расширенные неопределенности с доверительной вероятностью 95 % расчетных значений коэффициента теплопроводности $\delta\lambda = \Delta\lambda/\lambda$ определяют в соответствии с оценками, приведенными в [1].

Расширенные неопределенности расчетных значений стандартных справочных данных этанола представлены в таблицах 10 и 11 (см. [1]), где для всех теплофизических свойств, кроме энтальпии, приведены относительные величины неопределенностей $\delta A = 100\cdot\Delta A/A$, %. Для энтальпии приведена абсолютная величина Δh, кДж/кг.

Приложение А
(обязательное)

Основные физические параметры и коэффициенты уравнений для определения значений стандартных справочных данных по свойствам этанола

Таблица А.1 — Основные физические параметры этанола

Физический параметр, размерность	Значение
Молярная масса M, кг/кмоль	46,06844
Газовая постоянная R, кДж/(кг·К)	0,18048065
Параметры в тройной точке:	
давление p_τ, МПа	$7{,}185 \cdot 10^{-10}$
температура T_τ, К	159,00
Параметры в критической точке:	
давление $p_{кр}$, МПа	6,268
температура $T_{кр}$, К	514,71
плотность $\rho_{кр}$, кг/м^3	273,18585
фактор сжимаемости $z_{кр}$	0,246988956
Параметры для расчета μ:	
σ, нм	0,453
ε/k, К	362,6
$\tilde{\rho}_{c\mu}$, кмоль/м^3	5,991
$T_{c\mu}$, К	513,9
Параметры для расчета $\Delta\lambda_{кр}$:	
ξ_0, нм	0,164296
Γ	0,05885
q_D, нм	0,53
T_{ref}, K	772,06

Таблица А.2 — Коэффициенты, показатели степеней и параметры уравнения для неидеальной составляющей ФУС этанола [см. уравнения (3) и (4)]

j	b_j	r_j	t_j	g_j	l_j	α_j	β_j	ε_j	γ_j
1	0,058200796	4	1	0	0	—	—	—	—
2	0,94391227	1	1,04	0	0	—	—	—	—
3	–0,80941908	1	2,72	0	0	—	—	—	—
4	0,55359038	2	1,17	0	0	—	—	—	—
5	–1,4269032	2	1,329	0	0	—	—	—	—
6	0,13448717	3	0,195	0	0	—	—	—	—
7	0,42671978	1	2,43	–1	1	—	—	—	—
8	–1,1700261	1	1,274	–1	1	—	—	—	—
9	–0,92405872	1	4,16	–1	2	—	—	—	—
10	0,34891808	3	3,3	–1	1	—	—	—	—
11	–0,91327720	3	4,177	–1	2	—	—	—	—

Окончание таблицы А.2

j	b_j	r_j	t_j	g_j	l_j	α_j	β_j	ε_j	γ_j
12	0,022629481	2	2,5	–1	1	—	—	—	—
13	–0,15513423	2	0,81	–1	2	—	—	—	—
14	0,21055146	6	2,02	–1	1	—	—	—	—
15	–0,21997690	6	1,606	–1	1	—	—	—	—
16	–0,0065857238	8	0,86	–1	1	—	—	—	—
17	0,75564749	1	2,5	–1		1,075	1,207	0,779	1,194
18	0,10694110	1	3,72	–1		0,463	0,0895	0,805	1,986
19	–0,069533844	2	1,19	–1		0,876	0,581	1,869	1,583
20	–0,24947395	3	3,25	–1		1,108	0,947	0,694	0,756
21	0,027177891	3	3,0	–1		0,741	2,356	1,312	0,495
22	–0,00090539530	2	2,0	–1		4,032	27,01	2,054	1,002
23	–0,12310953	2	2,0	–1		2,453	4,542	0,441	1,077
24	–0,089779710	2	1,0	–1		2,300	1,287	0,793	1,493
25	–0,39512601	1	1,0	–1		3,143	3,090	0,313	1,542

Таблица А.3 — Коэффициенты уравнений (2) и (13)—(16) для термодинамических свойств этанола в идеально-газовом состоянии, энтальпия Δh_0 и энтропия Δs_0

i	α_i	δ_i
1	–12,7531	0
2	9,39094	0
3	3,43069	0
4	2,14326	0,816771
5	5,09206	2,59175
6	6,60138	3,80408
7	5,70777	8,58736
Δh_0 = 264,0 кДж/кг; Δs_0 = 2,253261 кДж/(кг·К)		

Таблица А.4 — Коэффициенты a_i уравнения (28) для μ_0 этанола

i	α_i
0	–1,03116
1	$3{,}48379 \cdot 10^{-2}$
2	$-6{,}50264 \cdot 10^{-6}$

Таблица А.5 — Коэффициенты b_i уравнения (29) для B_μ этанола

i	b_i
0	–19,572881
1	219,73999

Окончание таблицы А.5

i	b_i
2	1015,3226
3	2471,01251
4	–3375,1717
5	2491,6597
6	–787,26086
7	14,085455
8	–0,34664158

Таблица А.6 — Коэффициенты $\{e_{ij}\}$ и $\{c_i\}$ уравнений (30 и 31) для $\Delta\mu$ этанола

i	e_{ij}		
	$j = 0$	$j = 1$	$j = 2$
2	0,131194057	–0,382240694	0
3	–0,0805700894	0,153811778	–0,110578307
$c_1 = 23,7222995$ $c_2 = 3,38264465$ $c_3 = 12,7568864$			

Таблица А.7 — Коэффициенты a_i уравнения (33) для λ_0 этанола

i	α_i
0	–2,09575
1	19,9045
2	–53,964
3	82,1223
4	–1,98864
5	–0,495513
6	0,17223
7	–0,078273
8	1,0

Таблица А.8 — Коэффициенты b_{ji} уравнения (34) для $\Delta\lambda$ этанола

i	b_{ji}	
	$j = 1$	$j = 2$
1	26,7222	17,7166
2	148,279	–89,3088
3	–130,429	68,4664
4	34,6232	–14,5702
5	–2,44293	0,809189

Приложение Б
(обязательное)

Таблицы контрольных стандартных значений теплофизических свойств этанола на кривой насыщения

Таблица Б.1 — Обозначения и размерности теплофизических свойств этанола и их неопределенностей, представленных в таблицах Б.2 и В.1 приложений Б, В

Наименование	Обозначение	Размерность
Температура	T	К
Давление	p	МПа
Давление насыщения	p_s	МПа
Плотность	ρ	кг/м^3
Энтальпия	h	кДж/кг
Энтропия	s	кДж/(кг·К)
Изохорная теплоемкость	c_v	кДж/(кг·К)
Изобарная теплоемкость	c_p	кДж/(кг·К)
Скорость звука	w	м/с
Коэффициент динамической вязкости	μ	мкПа·с
Коэффициент теплопроводности	λ	мВт/(м·К)
Относительная неопределенность теплофизических свойств, исключая энтальпию	δA	%
Абсолютная неопределенность энтальпии	Δh	кДж/кг
Примечание — В таблице 10 (см. [1]) и таблице Б.2 настоящего стандарта, где представлены стандартные справочные значения и контрольные стандартные значения теплофизических свойств (A) этанола на кривой насыщения, обозначения A' и A'' означают свойства насыщенной жидкости и насыщенного пара, соответственно.		

Таблица Б.2 — Контрольные стандартные значения теплофизических свойств этанола на кривой насыщения

T	p_s	ρ'	ρ''	h'	h''	s'	s''	c_v'	c_v''
	δp_s	$\delta\rho'$	$\delta\rho''$	$\Delta h'$	$\Delta h''$	$\delta s'$	$\delta s''$	$\delta c_v'$	$\delta c_v''$
200,00	$0{,}11017\cdot10^{-5}$	869,47	$0{,}30523\cdot10^{-4}$	312,1	1320,6	2,6084	7,6511	1,555	0,949
	1,0	0,30	1,0	4,5	0,1	0,24	0,03	1,0	2,0
250,00	$0{,}26499\cdot10^{-3}$	825,96	$0{,}58757\cdot10^{-2}$	413,3	1380,2	3,0595	6,9271	1,747	1,084
	1,0	0,30	1,0	3,3	0,1	0,16	0,03	1,0	2,0
300,00	$0{,}87679\cdot10^{-2}$	783,45	0,16292	527,1	1445,7	3,4734	6,5355	2,056	1,254
	1,0	0,30	1,0	2,3	0,1	0,12	0,04	1,0	2,0
350,00	$0{,}95206\cdot10^{-1}$	737,96	$0{,}15557\cdot10^{1}$	660,7	1512,9	3,8841	6,3189	2,424	1,478
	1,0	0,30	1,0	1,4	0,2	0,09	0,04	1,0	2,0
400,00	0,52368	682,11	$0{,}80099\cdot10^{1}$	821,1	1572,7	4,3099	6,1890	2,771	1,786
	1,0	0,30	1,0	0,4	0,4	0,08	0,05	1,0	2,0

Продолжение таблицы Б.2

T	p_s	ρ'	ρ''	h'	h''	s'	s''	c_v'	c_v''
	δp_s	$\delta\rho'$	$\delta\rho''$	$\Delta h'$	$\Delta h''$	$\delta s'$	$\delta s''$	$\delta c_v'$	$\delta c_v''$
450,00	$0{,}18499 \cdot 10^1$	603,62	$0{,}28895 \cdot 10^2$	1013,6	1613,4	4,7578	6,0908	2,994	2,206
	1,0	0,30	1,0	0,5	0,9	0,06	0,06	1,0	2,0
500,00	$0{,}48719 \cdot 10^1$	467,38	$0{,}96617 \cdot 10^2$	1251,5	1597,6	5,2457	5,9380	3,273	2,866
	1,0	0,30	1,0	0,8	2,0	0,04	0,08	1,0	2,0
510,00	$0{,}57767 \cdot 10^1$	386,15	$0{,}14192 \cdot 10^3$	1332,1	1553,2	5,4010	5,8347	3,462	3,159
	1,0	0,30	1,0	0,7	2,3	0,04	0,09	1,0	2,0
514,00	$0{,}61875 \cdot 10^1$	312,99	$0{,}22513 \cdot 10^3$	1392,2	1463,8	5,5161	5,6554	3,558	3,496
	1,0	2,00	2,0	4,3	4,6	0,16	0,17	5,0	5,0

Окончание таблицы Б.2

T	c_p'	c_p''	w'	w''	η'	η''	λ'	λ''
	$\delta c_p'$	$\delta c_p''$	$\Delta w'$	$\delta w''$	$\delta\eta'$	$\delta\eta''$	$\delta\lambda'$	$\delta\lambda''$
200,00	1,954	1,129	1528,4	207,3	14569,3	5,68	194,5	7,72
	1,0	2,0	1,00	1,00	5,0	4,0	4,5	1,6
250,00	2,125	1,265	1316,7	229,4	3158,8	7,27	175,1	11,15
	1,0	2,0	1,00	1,00	5,0	4,0	4,3	1,6
300,00	2,449	1,444	1134,8	248,1	1043,9	8,83	163,1	15,40
	1,0	2,0	1,00	1,00	5,0	4,0	4,2	1,6
350,00	2,915	1,708	971,6	261,6	450,5	10,34	154,6	20,54
	1,0	2,0	1,00	1,00	5,0	4,0	4,1	1,6
400,00	3,516	2,150	790,5	265,6	228,1	11,82	146,6	27,10
	1,0	2,0	1,00	1,00	5,0	4,0	3,9	1,6
450,00	4,200	3,028	567,4	254,2	121,8	13,52	138,3	37,41
	1,0	2,0	1,00	1,00	5,0	4,0	3,6	1,7
500,00	7,648	8,052	266,0	210,1	61,0	17,23	133,3	69,88
	1,0	2,0	1,00	1,00	5,0	4,0	3,2	1,9
510,00	21,625	26,345	180,2	188,3	44,8	19,97	147,4	115,09
	1,0	2,0	1,00	1,00	5,0	4,0	2,9	2,1
514,00	149,060	322,606	158,8	168,3	34,9	26,09	216,1	278,73
	5,0	5,0	3,00	3,00	5,0	4,0	6,0	6,0

Приложение В
(обязательное)

Таблицы контрольных стандартных значений теплофизических свойств этанола в однофазной области

Таблица В.1 — Контрольные стандартные значения теплофизических свойств этанола в однофазной области

p	ρ	h	s	c_v	c_p	w	μ	λ
	$\Delta\rho$	Δh	δs	δc_v	δc_p	δw	$\delta\mu$	$\delta\lambda$
T = 160,0 K								
0,1	907,96	236,0	2,1837	1,323	1,805	1701,2	116229,79	220,05
	0,20	3,5	0,25	1,0	1,0	1,0	5,0	4,6
1,0	908,38	236,8	2,1825	1,323	1,806	1705,5	116859,15	220,51
	0,20	3,5	0,25	1,0	1,0	1,0	5,0	4,6
5,0	910,24	240,3	2,1773	1,324	1,814	1724,4	119680,56	222,56
	0,20	3,6	0,26	1,0	1,0	1,0	5,0	4,6
10,0	912,52	244,8	2,1708	1,326	1,823	1747,0	123265,85	225,10
	0,20	3,7	0,26	1,0	1,0	1,0	5,0	4,6
T = 300,0 K								
0,1	783,54	527,2	3,4733	2,056	2,449	1135,4	1044,52	163,14
	0,20	1,6	0,08	1,0	1,0	1,0	5,0	4,2
5,0	787,94	531,4	3,4665	2,053	2,442	1168,1	1077,06	165,65
	0,20	1,7	0,09	1,0	1,0	1,0	5,0	4,2
50,0	820,19	571,5	3,4138	2,045	2,403	1393,9	1344,48	186,46
	0,20	2,6	0,10	1,0	1,0	1,0	5,0	4,3
100,0	846,73	617,3	3,3669	2,046	2,382	1572,4	1606,84	206,94
	0,20	3,4	0,11	1,0	1,0	1,0	5,0	4,4
T = 500,0 K								
0,1	1,1143	1796,6	6,9806	1,910	2,099	313,1	14,77	38,07
	0,20	0,1	0,01	2,0	2,0	1,0	4,0	1,6
5,0	471,36	1249,5	5,2413	3,260	7,272	275,8	62,02	133,10
	0,20	0,6	0,03	1,0	1,0	1,0	5,0	3,2
50,0	647,83	1204,8	4,9994	2,885	3,784	909,3	141,19	159,49
	0,20	0,3	0,05	1,0	1,0	1,0	5,0	3,8
100,0	706,94	1227,5	4,8975	2,844	3,586	1174,5	189,38	181,95
	0,20	1,0	0,06	1,0	1,0	1,0	5,0	4,0

Окончание таблицы В.1

p	ρ	h	s	c_v	c_p	w	μ	λ
	$\Delta\rho$	Δh	δs	δc_v	δc_p	δw	$\delta\mu$	$\delta\lambda$
T = 600,0 K								
0,1	0,92556	2019,7	7,3866	2,174	2,357	341,9	17,54	50,95
	0,20	0,1	0,01	2,0	2,0	1,0	7,0	1,6
5,0	52,713	1955,1	6,5938	2,423	2,859	310,8	18,99	61,53
	0,20	0,2	0,02	2,0	2,0	1,0	7,0	1,8
50,0	531,05	1600,6	5,7201	2,978	4,085	692,8	80,60	149,97
	0,20	0,4	0,04	2,0	2,0	1,0	7,0	3,4
100,0	623,05	1598,3	5,5731	2,949	3,798	1003,8	108,21	173,65
	0,20	0,4	0,05	2,0	2,0	1,0	7,0	3,7
T = 650,0 K								
0,1	0,85375	2140,5	7,5799	2,291	2,474	355,3		
	0,20	0,1	0,01	2,0	2,0	1,0		
5,0	46,356	2095,3	6,8183	2,447	2,771	334,3		
	0,20	0,2	0,02	2,0	2,0	1,0		
50,0	471,43	1804,1	6,0460	2,965	4,028	615,7		
	0,20	0,4	0,03	2,0	2,0	1,0		
100,0	581,88	1788,8	5,8780	2,965	3,811	935,9		
	0,20	0,2	0,04	2,0	2,0	1,0		

Библиография

[1] ГСССД 371—2020. Этанол жидкий и газообразный. Термодинамические свойства, коэффициенты динамической вязкости и теплопроводности при температурах от 160 К до 650 К и давлениях до 100 МПа. — М: ФГУП «ВНИИМС», 2020. — 38 с.

УДК 547.214:006.354 ОКС 07.030

Ключевые слова: государственная система обеспечения единства измерений, стандартные справочные данные, жидкий и газообразный этанол, термодинамические свойства, коэффициенты динамической вязкости и теплопроводности

БЗ 6-7—2020/15

Редактор *Н.А. Аргунова*
Технический редактор *И.Е. Черепкова*
Корректор *М.В. Бучная*
Компьютерная верстка *Е.А. Кондрашовой*

Сдано в набор 15.05.2020. Подписано в печать 16.06.2020. Формат 60×84⅛. Гарнитура Ариал.
Усл. печ. л. 2,32. Уч.-изд. л. 1,90.

Подготовлено на основе электронной версии, предоставленной разработчиком стандарта

ИД «Юриспруденция», 115419, Москва, ул. Орджоникидзе, 11
gost.e-ecolog.ru gost.e-ecolog.ru
Создано в единичном исполнении во ФГУП «СТАНДАРТИНФОРМ»
для комплектования Федерального информационного фонда стандартов,
117418 Москва, Нахимовский пр-т, д. 31, к. 2.
gost.e-ecolog.ru gost.e-ecolog.ru

gost.e-ecolog.ru