

Propriedades Termodinâmicas de Fluidos a Partir de Equações de Estado Cúbicas

Diversas equações de estado cúbicas podem ser escritas da seguinte maneira:

$$P = \frac{RT}{V - b} - \frac{\theta(T)}{(V + \sigma b)(V + \varepsilon b)}$$

onde σ e ε são constantes. Alguns exemplos comuns podem ser vistos na tabela abaixo:

	van der Waals	Redlich-Kwong	Soave	Peng-Robinson
σ	0	0	0	$1 + 2^{1/2}$
ε	0	1	1	$1 - 2^{1/2}$
a	$27R^2T_c^2/(64P_c)$	$0,42748R^2T_c^{5/2}/P_c$	$0,42748R^2T_c^2/P_c$	$0,45724R^2T_c^2/P_c$
b	$RT_c/(8P_c)$	$0,08664RT_c/P_c$	$0,08664RT_c/P_c$	$0,07780RT_c/P_c$
κ	---	---	$0,48508 + 1,55171\omega - 0,15613\omega^2$	$0,37464 + 1,54226\omega - 0,26992\omega^2$
$\theta(T)$	a	$aT^{-1/2}$	$a[1 + \kappa - \kappa(T/T_c)^{1/2}]^2$	$a[1 + \kappa - \kappa(T/T_c)^{1/2}]^2$
$\theta'(T)$	0	$-0,5aT^{-3/2}$	$-a\kappa[(1 + \kappa)(T/T_c)^{-1/2} - \kappa]/T_c$	$-a\kappa[(1 + \kappa)(T/T_c)^{-1/2} - \kappa]/T_c$

Portanto, para dados R , T , T_c , P_c e ω , é possível calcular todos os parâmetros da tabela acima.

Cálculo do Volume Molar

Pode-se escrever a equação de estado na forma polinomial $f(V) = V^3 + \alpha V^2 + \beta V + \gamma = 0$, onde

$$\alpha = (\sigma + \varepsilon - 1)b - \frac{RT}{P}$$

$$\beta = \sigma \varepsilon b^2 - \left(\frac{RT}{P} + b \right) (\sigma + \varepsilon)b + \frac{\theta(T)}{P}$$

$$\gamma = - \left(\frac{RT}{P} + b \right) \sigma \varepsilon b^2 - \frac{b\theta(T)}{P}$$

Tal polinômio pode ter uma ou três raízes reais. Para encontrar a primeira (ou única) raiz real, basta usar o volume molar de gás ideal ($V^{ig} = RT/P$) como estimativa inicial para o método de Newton-Raphson, isto é, iterando $V \leftarrow V - f(V)/f'(V)$ até a convergência. Esta iteração equivale a

$$V \leftarrow \frac{2V^3 + \alpha V^2 - \gamma}{3V^2 + 2\alpha V + \beta}$$

Chamando-se de v o valor obtido após a convergência, as demais raízes serão aquelas que zeram o polinômio quadrático obtido pela divisão de $f(V)$ por $V - v$. Definindo-se $\phi = -(\alpha + v)/2$, tais raízes são dadas por

$$V = \phi \pm \sqrt{\Delta}, \text{ onde } \phi = -(\alpha + v)/2 \text{ e } \Delta = \phi^2 + 2\phi v - \beta.$$

Estas duas raízes só poderão ter algum significado físico se $\Delta \geq 0$. No caso de haver três raízes reais, a escolha daquela que será utilizada nos cálculos posteriores dependerá se o fluido for um líquido ou um gás nas dadas T e P .

Cálculo de Propriedades Residuais

O próximo passo é o cálculo da entalpia e da entropia molares residuais do fluido em T e P, que podem ser obtidas por

$$H^R(T, P) = PV - RT + [T\theta'(T) - \theta(T)]\Psi$$

$$S^R(T, P) = R \ln \frac{P(V - b)}{RT} + \theta'(T)\Psi$$

onde:

$$\Psi = \begin{cases} \frac{1}{b(\varepsilon - \sigma)} \ln \frac{V + \varepsilon b}{V + \sigma b} & \text{se } \varepsilon \neq \sigma \\ \frac{1}{V + \sigma b} & \text{se } \varepsilon = \sigma \end{cases}$$

As equações acima podem ser aplicadas tanto para líquido quanto para gás, bastando-se utilizar o volume molar (V) adequado. A fase mais estável será aquela que tiver a menor energia livre de Gibbs molar residual, que pode ser calculada por $G^R = H^R - TS^R$.

Cálculo de Propriedades de Gás Ideal

O primeiro passo para se calcular propriedades termodinâmicas de um fluido real em dada condição de T e P é adotar um gás ideal em uma temperatura T_0 e pressão P_0 (arbitrariamente escolhidas, mas sendo as mesmas para todos os cálculos) como estado de referência. Então, a entalpia e a entropia molares do fluido como gás ideal em quaisquer T e P serão dadas por $H^{ig}(T, P) = \int_{T_0}^T C_P^{ig} dT$ e $S^{ig}(T, P) = \int_{T_0}^T (C_P^{ig} / T) dT - R \ln(P / P_0)$. Em geral, modelos para C_P de gás ideal são apresentados na forma $C_P^{ig} / R = a_0 + a_1 T + a_2 T^2 + a_3 T^3 + a_4 T^4$. Neste caso, tem-se que

$$H^{ig}(T, P) = R \left[a_0 (T - T_0) + \frac{a_1}{2} (T^2 - T_0^2) + \frac{a_2}{3} (T^3 - T_0^3) + \frac{a_3}{4} (T^4 - T_0^4) + \frac{a_4}{5} (T^5 - T_0^5) \right]$$
$$S^{ig}(T, P) = R \left[a_0 \ln \left(\frac{T}{T_0} \right) + a_1 (T - T_0) + \frac{a_2}{2} (T^2 - T_0^2) + \frac{a_3}{3} (T^3 - T_0^3) + \frac{a_4}{4} (T^4 - T_0^4) - \ln \left(\frac{P}{P_0} \right) \right]$$

Cálculo de Propriedades do Fluido Real

Finalmente, tem-se a entalpia, a entropia e a energia livre de Gibbs molares do fluido dadas por

$$H(T, P) = H^{ig}(T, P) + H^R(T, P)$$

$$S(T, P) = S^{ig}(T, P) + S^R(T, P)$$

$$G(T, P) = H(T, P) - TS(T, P)$$