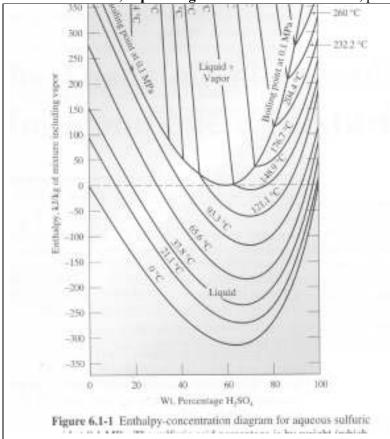
2ª PROVA DE TERMODINÂMICA (EQE-363)

Prof. Frederico W. Tavares

- 1) (40 Ptos) Uma mistura contendo 50%, em mols, de n-octano (1), 40% de tetrametil-metano (2) e o restante de polipropileno escoa numa tubulação industrial a 3 bar. Sabendo-se que o polipropileno pode ser considerado muito "pesado" (para fins práticos, não estará presente na fase vapor), que o comportamento da fase líquida é bem descrito com o modelo de Margules, e que as pressões de vapor dos componentes 1 e 2 puros são, respectivamente, $\ln P_1^{SAT}(bar) = 9,32-3120/(T-63,6)$ e $\ln P_2^{SAT}(bar) = 9,25-3342/(T-57,6)$, onde T é expresso em Kelvin, determine:
 - a) a maior temperatura da tubulação para que a corrente não apresente fase vapor;
 - b) a variação de entropia e o calor de mistura para uma mistura equimolar dos três componentes a 300 K e 3 bar;

Sabe-se que, para essa mistura:

- modelo de Margules: $\ln \gamma_i = \sum_{j \neq i} A_{ij} x_j \frac{G^E}{RT}$, sendo $\frac{G^E}{RT} = \frac{1}{2} \sum_i \sum_j A_{ij} x_i x_j$
- os parâmetros do modelo de Margules **não dependem** da temperatura e valem $A_{12}=A_{21}=0$, $A_{13}=A_{31}=1,0$ e $A_{23}=A_{32}=1,0$
- **2)** (30 Ptos) A energia livre de Gibbs molar, G, de uma mistura gasosa de n- pentano (n-C₅) e o neopentano (neo-C₅), a 2 atm e 400K, é dada pela expressão: $G = 9y_1 + 8y_2 + 0.8(y_1 \ln y_1 + y_2 \ln y_2) 0.5y_1y_2$. Onde o índice 1 corresponde ao n-C₅ e o índice 2 ao neo-C₅, e G está em Kcal/mol.
- a) Determine a composição no equilíbrio, a 2 atm e 400 K, na reação de isomerização entre n-C5 e neo-C5.
- b) **Faça um gráfico de G contra** y₁ para o sistema n-C₅ / neo-C₅, a 2 atm e 400 K. Indique a localização da composição em equilíbrio encontrada como resposta à questão da **parte** (a).
- 3) (30 Ptos) Misturam-se duas correntes. Uma de água pura a 30 °C e outra de solução aquosa contendo 98% de ácido sulfúrico (em peso) a 65,6 °C. a) Considerando o processo adiabático, qual é a razão de taxas mássicas entre as correntes de entrada para que a temperatura da corrente de saída do tanque seja em estado de líquido saturado? OBS: se existirem mais de uma resposta, avise! b) Qual é a quantidade de calor que deve ser retirado, supondo iguais correntes de entrada, para que a temperatura de saída seja de 21.1 °C.



Algumas fórmulas $y_{i}P = x_{i}\gamma_{i}P_{i}^{SAT}$ $\hat{a}_{i} = \frac{\hat{f}_{i}}{f_{i}^{0}}$ $\hat{f}_{i} = x_{i}\hat{\phi_{i}}P = x_{i}\gamma_{i}f_{i}^{0}$ $K = \exp\left(\frac{-\Delta G^{0}}{RT}\right) = \prod_{i}\hat{a}_{i}^{\nu_{i}}$ $\left(\frac{\partial \frac{G}{T}}{\partial T}\right)_{P} = -\frac{H}{T^{2}}$ $R = 1,987 \frac{cal}{gmolK}$ $R = 82,05 \frac{atmcm^{3}}{gmolK}$ $\frac{\Delta G}{RT} = \sum x_{i}\ln\hat{a}_{i}$ $\frac{G^{E}}{RT} = \sum x_{i}\ln\gamma_{i}$