## PROVA SUBSTITUTIVA DE TERMODINÂMICA Prof. Frederico W. Tavares

1) (35 pontos) Uma mistura de 30 mols/min de n-butano (1), 30 mols/min de n-hexano(2), 20 mols/min de n-octano(3) e 40 mols/min de água(4) escoa em uma tubulação a 50 °C. Sabe-se que as pressões de vapor dos componentes são, respectivamente iguais a 5,2 atm, 0,55 atm, 0.078 atm e 0,12 atm. Sabe-se também que a água, nas condições do problema, pode ser considerada completamente imiscível na fase líquida e que a fase líquida orgânica se comporta como mistura ideal. Calcule a pressão e as composições das fases presentes para que: a) o sistema não apresente fase vapor; b) o sistema não apresente fase líquida.

3) (30 pontos) Uma corrente contendo 1 mol de A, 1 mol de B e 8 mols de inerte (I) entra num reator catalítico de leito fixo para formar B e D, de acordo com a seguinte reação:  $2A(g) \Leftrightarrow B(g) + D(g)$ , onde  $\Delta G_{298K}(g\acute{a}s\ ideal\ ,lbar) = 600cal\ /mol\ ;$   $\Delta H_{298K}(g\acute{a}s\ ideal\ ,lbar) = 1200cal\ /mol\$ e e  $\Delta C_P(cal\ /molK) = 12 + 0.02T - 0.00003T^2$ , onde T é em (K). Considerando o comportamento de gás ideal, calcule as composições de A, B e D em equilíbrio quando o reator opera a 400K e 10 bar.

4) (35 pontos) O ciclo de Rankine é usado para produzir 80000 Btu/min de taxa de trabalho útil. Dados: **Corrente 1** (saída da caldeira): 500 °F e 20 psia; **Corrente 2** (saída da turbina): 5 psia; **Corrente 3** (saída do condensador): 140 °F.

Sabendo-se que a turbina trabalha com 80% de eficiência, calcular:

- a) As propriedades termodinâmicas das correntes.
- b) A taxa de calor envolvida na caldeira.
- c) Represente o diagrama do ciclo nos planos P versus H e T versus S.

ABS_PRESS		0.47	CAT	TEMPERATURE,						
PSIA		SAT WATER	SAT STEAM	200	250	300	350	400	450	500
(SAT TEMP)	Y U HS	0.0161 69.73 69.73 0.1326	333.60 1044.1 1105.8 1.9781	392.5 1077.5 1150.2 2.0509	422.4 1094.7 1172.9 2.0841	452.3 1112.0 1195.7 2.1152	482.1 1129.5 1218.7 2.1445	511.9 1147.1 1241.8 2.1722	541.7 1164.9 1265.1 2.1985	571.5 1182.8 1288.6 2.2237
(162.24)	V U H S	0.0164 130.18 130.20 0.2349	73.532 1063.1 1131.1 1.8443	78.14 1076.3 1148.6 1.8716	84.21 1093.8 1171.7 1.9064	90.24 1111.3 1194.8 1.9369	96.25 1128.9 1218.0 1.9664	102.2 1146.7 1241.3 1.9943	108.2 1164.5 1264.7 2.0208	114.2 1182.6 1288.2 2.0460
10 (193.21)	V UHS	0.0166 161.23 161.26 0.2836	38.420 1072.3 1143.3 1.7879	38.84 1074.7 1146.6 1.7928	41.93 1092.6 1170.2 1.8273	44.98 1110.4 1193.7 1.8593	48.02 1128.3 1217.1 1.8892	51.03 1146.1 1240.6 1.9173	54.04 1164.1 1264.1 1.9439	57.04 1182.2 1287.8 1.9692
14.696 (212.00)	V H S	0.0167 180.12 180.17 0.3121	26.799 1077.6 1150.5 1.7568		28.42 1091.5 1168.8 1.7833	30.52 1109.6 1192.6 1.8158	32.60 1127.6 1216.3 1.8460	34.67 1145.7 1239.9 1.8743	36.72 1163.7 1263.6 1.9010	38.77 1181.9 1287.4 1.9265
15 (213.03)	V H S	0.0167 181.16 181.21 0.3137	26.290 1077.9 1150.9 1.7552		27.84 1091.4 1168.7 1.7809	29.90 1109.5 1192.5 1.8134	31.94 1127.6 1216.2 1.8436	33.96 1145.6 1239.9 1.8720	35.98 1163.7 1263.6 1.8988	37.98 1181.9 1287.3 1.9242
20 (227.96)	¥S	0.0168 196.21 196.27 0.3358	20.087 1082.0 1156.3 1.7320		20.79 1090.2 1167.1 1.7475	22.36 1108.6 1191.4 1.7806	23.90 1126.9 1215.4 1.8111	25.43 1145.1 1239.2 1.8397	26.95 1163.3 1263.0 1.8666	28.46 1181.6 1286.9 1.8921

 $K = \exp\left(\frac{-\Delta G^{0}}{RT}\right) = \prod_{i} \hat{a}_{i}^{\nu_{i}}$   $144 \text{ Btu} = 778 \text{ psia ft}^{3}$   $\int_{C} \frac{\partial G/T}{\partial T} dT = -\frac{H}{T^{2}}$   $dH = C_{p}dT + [V - T(\frac{\partial V}{\partial T})_{p}]dP$   $144 \text{ Btu} = 778 \text{ psia ft}^{3}$   $\Delta(H + \frac{v^{2}}{2} + gz) = Q + W_{s}$   $R = 1,987 \text{cal/(gmol K)} = 82,05 \text{(atmcm}^{3})/(gmol K)$   $dS = \left(\frac{C_{p}}{T}\right) dT - \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_{p} dP$   $\Delta G = RT(\sum_{i} x_{i} \ln \hat{a}_{i})$