PROVA FINAL DE TERMODINÂMICA (EQE-363) Prof. Frederico W. Tavares

- 1) (30 pontos) Uma corrente industrial contem 30 % (em mols) de propano(1), 30 % de n-hexano, 10 % de N_2 (que, para as condições do problema, pode ser considerado como um composto não-condensável) e o restante de um solvente especial (líquido iônico, cuja pressão de vapor pode ser considerada igual a zero) escoa a 300K. Dados: $P_1^{sat}(300K) = 68 \text{ kPa}$ e $P_2^{sat}(300K) = 45 \text{ kPa}$
- a) Existe uma faixa de pressão de operação em que o sistema apresente apenas fase líquida ou apenas fase vapor? Ou seja, existe, para este sistema, ponto de bolha ou ponto de orvalho? Explique.
- b) Calcule as composições molares das fases para que a corrente apresente 40% de vapor.
- **2)** (40 Pontos) Uma mistura de 20% de A, 50% de B e o restante de inerte I entra num reator e os componentes participam das seguintes reações a 500 K e 4 atm:

$$A(g) \Leftrightarrow B(g) + D(g)$$
 $e B(g) \Leftrightarrow D(g)$.

Considerando o comportamento de gás ideal dentro do sistema, calcule a composição da fase gasosa de equilíbrio na saída do reator.

Dados: Energias livres de Gibbs e calores de formação dos componentes a 400 K e 1 atm no estado de referência de gás ideal para os compostos A, B e D.

Compostos	ΔG_f^0 (cal/gmol)	ΔH_f^0 (cal/gmol)	$< C_P > (cal/gmolK)$
A	200	4000	5
В	250	3000	10
D	150	3000	10

- **3)** (**30 Pontos**) O ciclo de Rankine é utilizado para produção de energia elétrica de uma fábrica. Sabendo-se os seguintes dados das correntes: Corrente 1 (saída da caldeira): 900 °F e 725 Psia; Corrente 2 (saída da turbina): 14,696 psia; Corrente 3 (saída do condensador): 180 °F, e que a turbina trabalha com 70 % de eficiência, calcule:
- a) as propriedades P, T, H e S das correntes.
- b) a potência elétrica produzida quando são gastos 30000 Btu/min na caldeira.

ABS PRESS PSIA (SAT TEMP)		SAT WATER	SAT STEAM	TEMPERATURE, 200	DEG F 250	300	350
(101.74)	V U H S	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
(162.24)	V U 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 1.9054	90.24 1111.3 1194.8 1.9369	96.25 1128.9 1218.0 1.9664
10 (193.21)	V U H S	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
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
ABS PRESS PSIA (SAT TEMP)		SAT WATER	SAT STEAM	TEMPERATURE,	DEG F 750	800	900
725 (507.01)	V U H S	0.0206 493.5 496.3 0.6975	0.6318 1116.5 1201.3 1.4268	0.8729 1227.0 1344.1 1.5624	0.9240 1249.9 1373.8 1.5876	0.9732 1272.0 1402.6 1.6109	1.068 1315.3 1458.5 1.6536
750 (510.84)	V H S	0.0207 498.0 500.9 0.7022	0.6095 1116:1 1200:7 1.4232	0.8409 1225.8 1342.5 1.5577	0.8907 1248.9 1372.5 1.5830	0.9386 1271.2 1401.5 1.6065	1.031 1314.6 1457.6 1.6494