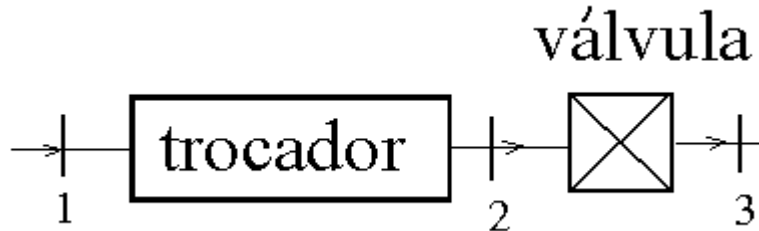


PRIMEIRA PROVA DE TERMODINÂMICA (2007)

Profs. Caetano Moraes e Frederico W. Tavares

1) (30 Pontos) A figura a seguir mostra o processo de produção de A em estado de líquido/vapor a 1atm. No processo, 500 cm³/min de A são utilizados na corrente 1 a 10 atm e temperatura 300 °C. **Calcule a taxa calor envolvida no processo e a temperatura da corrente 3.**



Dados: Corrente 2: LIQUIDO SATURADO

Equação de estado : $P(\bar{V}-b) = RT$, onde b é constante ($b = 100 \text{ cm}^3/\text{gmol}$).

$$C_p'[\text{cal}/(\text{gmolK})] = 5 \quad \text{e} \quad P^{\text{SAT}}[\text{atm}] = 30 \exp(7 - (3550/T))$$

2) (40 Pontos) Duas correntes de metano, corrente 1 (15 lbm/s de liquido saturado a 20 psia) e corrente 2 (x lbm/s nas condições de 20 psia e 300 °F), são misturadas em um trocador de calor de contato direto, produzindo uma corrente 3. Essa corrente passa em um compressor (que tem 80 % de eficiência) e produz a corrente 4 que deve ter a seguinte especificação: 600 psia e 340 °F.

- Encontre as propriedades termodinâmicas (T, P , H e S) das correntes. Mostre as correntes no diagrama em anexo.
- Calcule a quantidade x, em lbm/s, da corrente 2 que deve ser utilizada no processo. Calcule a potência elétrica real.

3) (30 Pontos) Metano é alimentado a partir de um reservatório de propriedades constantes a 400 psia e 40 °F, para um tanque de 500 ft³ até que a pressão do tanque seja de 200 psia. Sabe-se que o processo é adiabático e que, inicialmente, o tanque está vazio (i.e., não contém vapor metano). Usando o diagrama de metano em anexo, **calcule a temperatura final dentro do tanque e a quantidade de metano alimentada.**

$$\Delta S_n^{\text{VAP}} = 8,0 + 1,897 \ln(T_n) \quad \text{e} \quad \frac{\Delta H_a^{\text{VAP}}}{\Delta H_b^{\text{VAP}}} = \left(\frac{T_a - T_c}{T_b - T_c} \right)^{0,38}$$

$$R = 1,987 \text{ cal}/(\text{gmolK}) = 82,05 (\text{atmcm}^3)/(\text{gmolK})$$

$$T(^{\circ}\text{F}) = T(\text{R}) - 459,7 \quad ; \quad T(^{\circ}\text{C}) = T(\text{K}) - 273,15 \quad \text{e} \quad T(\text{R}) = 1,8T(\text{K})$$

$$144 \text{ Btu/lbm} = 778 \text{ ft}^3\text{psia/lbm}$$

$$dH = C_p dT + [V - T \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P] dP \quad \text{e} \quad dS = \frac{C_p}{T} dT - \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P dP$$

$$\frac{d(mU)_S}{dt} = \sum_j^{\text{entradas}} \dot{m}_j \left(H_j + \frac{v_j^2}{2} + gz_j \right) - \sum_i^{\text{saídas}} \dot{m}_i \left(H_i + \frac{v_i^2}{2} + gz_i \right) + \dot{Q} + \dot{W}$$

