U.FI.M

UNIVERSIDADE FEDERAL DO TRIÂNGULO MINEIRO – UFTM

ICTE - DEPARTAMENTO DE ENGENHARIA QUÍMICA

Cinética Química e Cálculo de Reatores II

1) Observe a reação abaixo cujo sistema é não isotérmico e opera adiabaticamente:

 $A+B \rightarrow C$

A temperatura inicial para este processo é igual a 27°C com alimentação equimolar, vazão igual a 2 dm³/s e K=0,01 L/mol.s. A concentração inicial de A é igual a 100 mol/m³. Para se obter 85% de conversão encontre o volume dos reatores:

a)CSTR

b)PFR

Dados:

Ha°(273)= - 20Kcal/mol

Hb°(273)= - 15 Kcal/mol

Hc°(273)=-41 Kcal/mol

Cpa= 15 cal/mol.K

Cpb= 15 cal/mol.K

Cpc= 30 cal/mol.K

Ea= 10 Kcal/mol

Use Simpson 5 pontos

2) A reação em fase líquida 2A↔B + C em fase líquida será realizada em um CSTR com temperatura inicial igual a 350K. O fluxo total de entrada é igual a 100 mols/min sendo a corrente composta por 20% de A e 80% de inerte. A concentração inicial de A é igual a 0,12 mols/min e a conversão desejada é igual a 30%. Qual será o volume necessário para esse sistema?

Dados:

Cp _A = 40 cal/mol.K	∆Hr(T _R)=-20000 cal/mol	X=30%
Cp _B =40 cal/mol.K	K₁(350)=0,1 L/mol.min	V?
Cp _C =40 cal/mol.K	K _e =10 a 350K	
Cp _I =56,25 cal/mol.K	T ₀ =350 K	

3) Uma reação elementar irreversível A→B será realizada em um reator tubular em fase gasosa. A alimentação é feita a 3 atm e 773 K com 80% de inerte. A constante de velocidade da taxa a 750 K é 0,15 L/(kgcat.h) e a energia de ativação é 19000 cal/mol. A vazão volumétrica de entrada é 100 L/h. A queda de pressão no leito catalítico é dada pela expressão:

 $P/P_0 = (1-\alpha W)$, na qual $\alpha = 0.002/Kgcat$

Dados: $\Delta H_R^{\circ}_{(298)}$ =-80 Kj/mol

Cps médios (J/mol.K): $Cp_A=40$; $Cp_B=25$; $Cp_I=20$

Calcular a massa de catalisador, a temperatura e a pressão de saída do reator para operação adiabática para uma conversão de 40%.

Use Simpson 5 pontos