

(甲)

國立成功大學七九學年度化
工系
考
試
(化
工
熱
力
學
及
動
力
學
試
題)
共 3 頁
第 1 頁

甲 化工熱力學部份 (50%)

1. 於 25°C 的溫度下混合 0.1 m Ag^+ 與 0.1 m I^- , 發生 $\text{Ag}^+ + \text{I}^- \rightarrow \text{AgI}$ 反應。請利用下給資料，計算該不可逆過程的總熵 (total entropy) 变化。

$$\Delta H_f^{\circ}, 25^\circ\text{C}; \text{Ag}^+(0.1 \text{ m}) = 25,200 \text{ (cal)} (\text{J/mol})^{-1}$$

$$\Delta H_f^{\circ}, 25^\circ\text{C}; \text{I}^-(0.1 \text{ m}) = -13,370 \text{ (cal)} (\text{J/mol})^{-1}$$

$$\Delta H_f^{\circ}, 25^\circ\text{C}; \text{AgI}(s) = -14,940 \text{ (cal)} (\text{J/mol})^{-1}$$

可逆電池反應 $\text{Ag} + \text{AgI}(s) + \text{KI}(0.1 \text{ m}) : \text{AgNO}_3(0.1 \text{ m})$, Ag 在 25°C 有產生可逆電動勢 (reversible e.m. potential) 0.807 (volts)

$1 \text{ Faraday} = 96,500 \text{ coulombs per gram equivalent.}$

$$\Delta G_{T,P}^{\circ} = -n F E \quad (15\%)$$

2. Linde 液化過程中必定焓 (Constant Enthalpy) 步驟，使氣體部分液化為液体。若被提供下列資料給你，你將如何計算在液化過程中產生的液体量 (寫出計算方法及步驟)

(1) Constant pressure heat capacity in Ideal-Gas Behavior C_p°

(2) Critical Pressure P_c , Critical Temperature T_c , Acentric factor ω

(3) Generalized Correlation for Enthalpy and Entropy.

(4) Heat of vaporization ΔH_v .

(15%)

3. 如下圖所示 Tube-Piston 裝置。管長 2.13 m , 管截面積 645 mm^2 . Piston 重 1.57 kg . Piston 最初以一支 pin 固定於距離 0.61 m 處。裡面的空氣狀況為壓力 1 bar , 溫度 305°K . 然後 pin 移掉, 空氣做絕熱可逆膨脹。請問 piston 移動至管頂的速度是多少? piston 可達高度? 假設空氣為理想熱氣體。 $C_V = (5/2) R$; $R = 0.314 \text{ (J)} (\text{mol})^{-1} (\text{K})^{-1} = (cm^3) (\text{bar}) (\text{mol})^{-1} (\text{K})^{-1} = 0.3 \text{ m}^3 \text{ Pa mol}^{-1} \text{ K}^{-1} = 1.887 \text{ cal mol}^{-1} \text{ K}^{-1}$ 大氣壓 1 bar .

(198)

(15%)

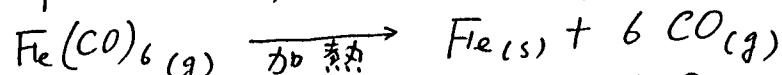
$$4. \text{證明 (a)} \left(\frac{\partial T}{\partial P} \right)_H = \left[T \left(\frac{\partial V}{\partial T} \right)_P - V \right] / C_p \quad (24\%)$$

$$(b) \frac{H}{RT^2} = - \left. \frac{\partial}{\partial T} \left(\frac{G}{RT} \right) \right|_P \quad (3\%)$$

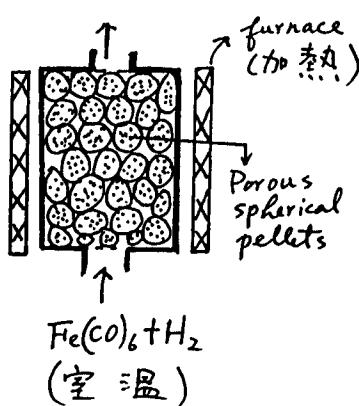
(甲)

乙 化工動力學部份 (四大題, 共五十分)

5. 中油研發人員曾以 Chemical Vapor Deposition (CVD) 的方法, 利用反應氣體的分解在 catalyst pellets 上沉積 (deposit) 金屬以做催化劑用。此分解反應為



此 CVD 方法的反應器裝置如左圖。反應器為 packing bed reactor, 裡面充填了多孔性而球狀 catalyst pellets。



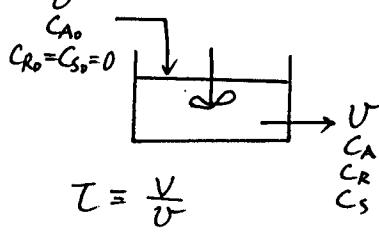
- (a) 請用圖描述反應氣體從 Bulk 到 pellet 之 pore 內部之每一可能擴散及反應步驟。(4分)

- (b) 中油人員做實驗發現所有的 $\text{Fe}_{\text{(s)}}$ 都沉積在 pellet 的 external surface, 而非 pore 的

內部表面。請分析原因。(2分) 並提出幾種研究方向 (分析越詳盡越好), 使金屬能均勻地布在 pore 的內部表面。(8分)

- (c) 中油且發現, 靠近反應器管壁的 pellet 沉積 $\text{Fe}_{\text{(s)}}$ 較多。請解釋並提出建議解決此問題。(2分)

6. 有一反應為 series reaction, $A \xrightarrow{K_1} R \xrightarrow{K_2} S$ 。其皆為 first order reaction。現擬用 - CSTR 來進行此反應，如圖。(a) 請求出產物 R 的 selectivity 和反應器的 space time, τ , 中間的關係式。Selectivity 定義為 “有多少比例的 A 可產生 R”。(10分)



$$\tau = \frac{V}{U}$$

096

- (b) 依常理判斷, selectivity 決定於 K_1/K_2 。 K_1/K_2 越大, selectivity 越高。請解釋 (a) 中 selectivity 和 K_1, K_2 之間的關係。(4分)

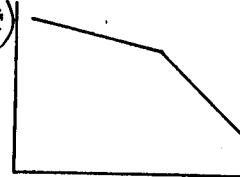
乙 化工動力學部份

7. 在一充填有多孔性 catalyst pellets 的反應器裡，觀察到如圖的現象。

(a) 請解釋為何溫度變化會使反應活化能改變。

(2分)

$\log(\text{反應速率})$



$\frac{1}{T}$

(b) 請分別對 parallel reactions

和 series reaction 探討

溫度跟反應速率的關係，並作圖如上。(5分)

8. 已知 $A + B \rightarrow R$ 爲以固體觸媒催化之氣相反應。且知 (1) A 的 adsorption site 和 B 的 adsorption site 3. 一樣。且此兩種 sites 是均勻的任意分布在表面上。但 R 可吸附在任何一種 site 上。 (2) 表面反應為速率決定步驟，即 $A_{(\text{ads})} + B_{(\text{ads})} \rightarrow R$ (irreversible)。

(a) 請以 Langmuir - Hinshelwood approach 導出反應速率式。(10分)

(b) Langmuir - Hinshelwood approach 對 solid surface adsorption 有一基本假設，並 3. 一定在所有 solid surface 上均成立。請問是何假設。

(3分)