代號:18740 頁次:1-1

110年公務、關務人員升官等考試、110年交通事業公路、港務人員升資考試試題

等 級:薦任

類科(別): 化學工程

科 目:化學反應工程學

考試時間:2小時座號:

※注意:(一)可以使用電子計算器。

二不必抄題,作答時請將試題題號及答案依照順序寫在試卷上,於本試題上作答者,不予計分。

(三本科目除專門名詞或數理公式外,應使用本國文字作答。

- 一、分別針對在一個恆溫連續式攪拌槽反應器(Continuously Stirred Tank Reactor (CSTR))與在一個恆溫栓流反應器(Plug Flow Reactor (PFR))進行之基本(elementary)不可逆(irreversible)液相化學反應 $A \to B$,並根據通用型莫爾平衡方程式(general mole balance equation)來推導其反應器設計方程式(reactor design equation)。所採用之參數包括反應器體積(V)、反應物 A 進入反應器之莫爾流率(molar flow rate of A (F_{AO} (mol s^{-1})))與濃度(C_{AO})、反應速率常數(k)以及反應器出口之轉化率(conversion (X))。(25 分)
- 二、請針對一基本 (elementary) 可逆 (reversible) 液相化學反應 $A \leftrightarrow B + C$,正反應速率常數為 k_f ,至於逆反應速率常數則為 k_b ,推導此化學反應在平衡狀態時之平衡轉化率 (equilibrium conversion (X_e))。(25 分)
- 三、在一含有一個連續式攪拌槽反應器(Continuously Stirred Tank Reactor (CSTR 1))與一個栓流反應器(Plug Flow Reactor (PFR 2))串聯的恆溫反應系統(反應物→CSTR 1→PFR 2 →產物)中進行之基本(elementary)不可逆(irreversible)液相化學反應 $A+B\to C+D$,請分別計算 CSTR 1 與 PFR 2 之體積(V)。所需數據如下: $C_{A0}=0.01 \text{ mol } L^{-1}$, $C_{B0}=1 \text{ mol } L^{-1}$, $v_0=1 L s^{-1}$, $F_{A1}=0.005 \text{ mol } s^{-1}$, $X_2=0.8$ 以及 $k=0.01 L \text{ mol}^{-1} s^{-1}$ 。其中 C_{A0} 為反應物 A 進入 CSTR 1 之濃度、 C_{B0} 為反應物 B 進入 CSTR 1 之濃度、 V_0 為反應物進入 CSTR 1 之體積流率、 F_{A1} 為反應物 A 進入 PFR 2 之莫爾流率(molar flow rate of A (mol s^{-1}))、 X_2 為在 PFR 2 出口之轉化率(conversion)以及 k 為反應速率常數。(25 分)

四、在一競爭型液相化學反應

$$A + B -^{k1} \rightarrow D$$

$$A + B \xrightarrow{k2} U$$

其中 D 為所需之產物,而 U 則為不需要之副產物,請設計在一恆溫栓流 反應器 (Plug Flow Reactor (PFR)) 系統出口可獲得最大產物 D 濃度之反應物 A 與 B 的進料模式 (以示意圖表示)。化學反應速率式如下所示:

$$r_D = k_1 C_A^{0.5} C_B$$

 $r_U = k_2 C_A^{1.5} C_B^{0.5} (25 \%)$