代號:36620 頁次:4-1

## 102 年公務人員高等考試三級考試試題

類 科:化學工程

科 目:輸送現象與單元操作

考試時間:2小時

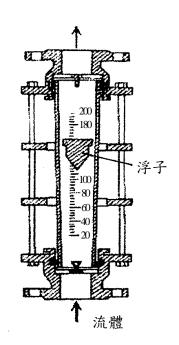
座號:

※注意:(一)可以使用電子計算器。

□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。

## 一、回答下列問題: (每小題 6 分, 共 30 分)

- (一)試說明流體流過粒子床之溝流(channeling)現象,且由粒子之受力分析說明最小流體化速度(minimum fluidization velocity)現象。
- □對於以重力沉降(gravitational settling)配合 Stokes 定律來量測粒子粒徑的方法, 其運用上有何限制?
- (三)於蒸發操作中,蒸氣再壓縮蒸發 (vapor recompression evaporation)之操作方式其 能源效率常優於 10 個單元以上串聯之多效蒸發罐 (multiple-effect evaporator), 試說明其原因。
- 四說明板式蒸餾塔 (plate distillation tower) 之倒瀉 (weeping) 及泛溢 (flooding) 等現象。
- 伍何謂濕球溫度(wet-bulb temperature)?如何藉由乾球及濕球溫度推求空氣之濕度?
- 二、有一浮子流量計(rotameter),浮子材料之密度為 1500 kg/m³,以水(密度=1000 kg/m³、黏度=1 cp)通過時,其流量量測範圍為 20~200 m³/hr,若改用材料密度為 2500 kg/m³ 之浮子,以水通過時,則其流量量測範圍為何?假設浮子之拖曳係數(drag coefficient) 不隨其材質密度而改變。(10分)

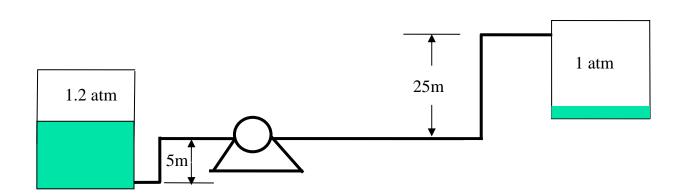


代號:36620 頁次:4-2

三、在下圖所示之液體輸送系統,槽壓 1.2 大氣壓之液體經直徑 0.05 m 之圓管泵送至 1.0 大氣壓、高 25 m 之槽體中。該液體密度為 900 kg/m³、黏度為 1.5 cp 而蒸氣壓為 20 kPa,進料槽至泵吸入口(suction)之管長為 15 m,而泵排出口至另一槽間的管長為 70 m,若液體輸送量設計為 24 m³/hr,且除直管外其他管件(fittings)之摩擦損失可忽略。流體於管內若為層流流動(laminar flow),其摩擦係數與雷諾數的關係為 f=16/Re;而紊流流動(turbulent flow)時,其摩擦係數與雷諾數的關係則為 f=0.05 Re $^{-1/5}$ 。

(一)若泵效率為 65%, 試估算所需泵的馬力(hp)。(12分)

□試估算該泵系統之有效 NPSH (available NPSH)。(8分)

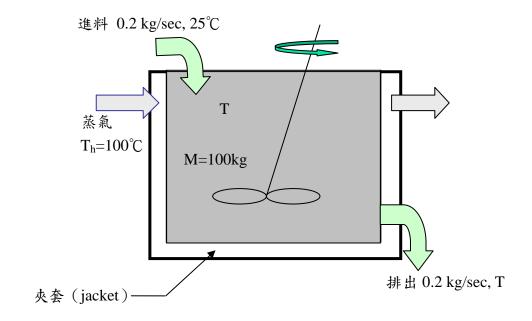


代號:36620 頁次:4-3

四、有一程序於攪拌槽中進行加熱操作,進料與排出液之速率皆為  $0.2 \, \text{kg/sec}$ ,槽內之液體量維持  $100 \, \text{kg}$ ,進料溫度維持於  $25 \, ^{\circ} \text{C}$ ,於初始時(t=0)槽內液體溫度亦為  $25 \, ^{\circ} \text{C}$ ,而夾套 (jacket) 中通入  $100 \, ^{\circ} \text{C}$ 蒸氣以進行液體加熱,該夾套與槽內流體間之熱交換面積為  $0.8 \, \text{m}^2$ ,而總括熱傳係數 (Overall heat transfer coefficient)為  $500 \, \text{J/m}^2 \cdot ^{\circ} \text{C} \cdot \text{sec}$ ,且攪拌槽進料與排出液之比熱(heat capacity)皆為  $4000 \, \text{J/kg} \cdot ^{\circ} \text{C}$ 。假設夾套內溫度維持  $100 \, ^{\circ} \text{C}$ ,攪拌槽為完全混合,其與外界(surroundings)之熱傳可忽略,試估算:

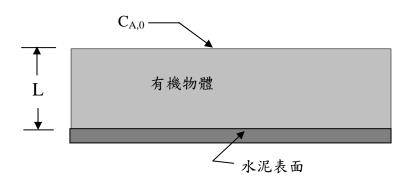
(→)達穩定操作時,攪拌槽排出液之溫度。(10分)

△槽內液體達95%穩定溫度所需之加熱時間。(10分)



|代號:36620 |頁次:4-4

五、有一厚度為 L 之有機物體置放於水泥平板面,該物體表面與大氣接觸,其表面處之氧氣濃度為  $C_{A,0}$  (mole/m³),氧氣於該物體內擴散(有效擴散係數為  $D_{AB}$ ) 並與有機物進行一級 (first order) 反應,氧氣消耗速率可表示為: $r_A$ (mole/m³·sec) =  $-kC_A$ 。假設一維 (one-dimensional) 的擴散且水泥平板為氧氣不透過層,試推演穩定條件(steady-state conditions)下,氧氣傳送入此有機物體表面的通量[molar flux (mole/m²·sec)]。 (20 分)



附件

## 單位及轉換表 (Unit and Conversion factors)

長度:  $1 \text{ mm} = 10^{-1} \text{cm} = 10^{-3} \text{m}$ 

黏度: $1 \text{ cp} = 1 \times 10^{-3} \text{ kg/m·sec}$ 

壓力:  $1 \text{ atm} = 1.01325 \times 10^5 \text{ N/m}^2 = 101.3 \text{ kPa}$ 

重力加速度: $g = 9.8 \text{ m/sec}^2$ 

馬力:1 hp=745.7 J/sec