《<u>化工原理 I (上)</u>》期末考试模拟题 2

(B 卷)

(本试卷共 4 页)

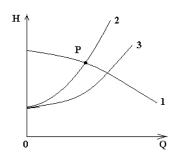
						•	, .	
题号	_	=	=	四	五.	六	总分	
得分								
得分阅卷人		1,	并联管路		路流量的		原则分配。 }现汽蚀现象	
力。								
3、恒压过	滤某悬浮	浮液 1h,	得到滤液	100 m ³ ,	今过滤压	差增加	1倍,其他货	科 不
变,则得:	到滤液 20)0 m³ 需要	要过滤	h。((滤渣不同	可压缩, 。	介质阻力不i	十)。
4、流	量计在测	量流量	寸,流量	增大,压	头不变。			
5、流体在	变径的简	前单管路 5	卢流动, i	∃知 d₁=2	$d_2, u_2=4$	m/s , u_1	等于	_m/s。
6、单效蒸	发的进料	斗温度高-	F溶液沸	点,会发	生现	象。		
7、甲物体	的黑度力	大于乙物体	本的黑度,	在同温	 度下的辐	射能力甲	■物体乙 ^织	物体。
8、流体自	容器进)	(管内的)	进口阻力	系数取	0			
9、热量传	递中不需	各任何介 质	〔 ,又有飠	— 比量形式转	 专化的传	热基本方	式是	۰
	为L、高	为 H 的降。 粒能在降。	尘室中, 尘室内分	颗粒的沉	降速度为 - 是	J Ut,气体	 本通过降尘室	
,,,,,			1、有-	-套管换热	ぬ器, 在	内管中空	气从 20℃被	加热
阅卷人			到 50℃	,环隙内	有 119.6	℃的水蒸	气冷凝,管	壁温
			•	于 		- 11474	, , , , , , , ,	
A. 119.	6°C	B. 35℃		<u></u>	<u></u>	50°C		
2、流体济								
						岩流流速	>层流流速	
							治流有径向服 治流有径向服	⋧⋛ ╆
								<i>∿~</i> /J
3、列管按		¬——— 浮头					X 0	
	\mathbf{w}	11 /	· -	ノレリエ レ	クロ かんこう かんしょう かんしょ かんしょう かんしょう かんしょう かんしょう かんしょう かんしょう かんしょ かんしょ かんしょ かんしょ かんしょ かんしょ かんしょ かんしょ	E		

- 4、在降尘室中,尘粒的沉降速度与下列因素无关的是____。
 A、颗粒的几何尺寸 B、颗粒与流体的密度 C、流体的水平流速 D、颗粒的形状 5、离心泵调节阀的开度改变时,则____。
 A. 不会改变管路性能曲线 B. 不会改变工作点 C. 不会改变泵的特性曲线 D. 不会改变管路所需的压头
- 6、多效蒸发是提高的措施。
 - A 传热有效温度差 B 蒸发器生产能力
 - C 蒸发器生产强度 D 加热蒸汽经济性

得分	
阅卷人	

三、综合题 (5×4=20分)

1、(1) 指出线 1、线 2 交点 P 的物理意义; (2) 使线 2 变为线 3,泵出口阀门应关小还是开大?



- 2、并联管路,支路 1 的当量总管长为 80m,管直径 100mm,支路 2 的当量总管长为 100m,管直径 800mm,摩擦阻力系数均为 0.03,试求两支路流量之比。
- 3、有一厚度相等的三层平壁,稳定传热, t_1 =1050℃, t_2 =945℃, t_3 =210℃, t_4 =70℃,导热系数分别为 λ_1 、 λ_2 、 λ_3 ,试比较导热系数的大小。
- 4、在循环蒸发器中产生温度差损失的主要原因?

得分	
阅卷人	

四(本题 18 分) 在传热面积 5 m^2 的套管换热器内,热流体的比热 1860J/(kg. K),流量 0. 62kg/s,从 80°C冷却到 40°C。冷却水从 20°C升到 35°C,比热 4180 J/(kg. K),逆流操作。

热流体的对流传热系数 α_2 =400W/(m^2 K),按平壁计算,不计热损,不计管壁及污垢热阻。试求:冷却水用量;总传热系数;水的对流传热系数 α_1 =? W/(m^2 K)。

结果

- (1)0.736 kg/s
- $(2)300 \text{ W}/\text{ (m}^2\text{ K)}$
- $(3) 1200 \text{ W}/\text{ (m}^2 \text{ K)}$

得分	
阅卷人	

五(本题 17 分)用板框压滤机恒压 120KPa 下过滤某悬浮液,已知操作条件下的过滤常数 K 为 2.5×10⁻⁵ m^2/s ,qe 为 3.5×10⁻³ m^3/m^2 ,滤饼体积与滤液体积之比为 0.1。板框尺

寸为 $800 \times 800 \times 25$ mm, 共 30 个框。试求: (1)滤框全部充满滤渣所需要的时间; (2)过滤完成后用 0.2 m³清水洗涤,求洗涤时间; (3)若辅助时间为 0.2 小时,求过滤机的生产能力。

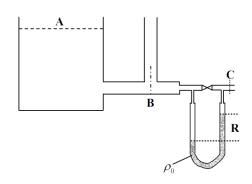
结果

- (1)660 s
- (2)214.2 s
- $(3) 10.84 \text{ m}^3/\text{h}$

得分	
阅卷人	

六、(本题 18 分)图示供水系统,阀门关闭时玻璃管中液面高度 2m (按管中心线计)。阀门开启时,R=0.5m, $\rho_0=13600kg/m^3$, $\sum h_{f_{A-B}}=1.2m$,大管与小管直径比为 2,阀门的阻力系数为 7.72。

试求(1)贮槽内液面高度(按管中心线计);(2)小管内流速;(3)阀门开启时玻璃管中的液位高度;(4)定性分析若阀门开度变小玻璃管内液位如何变化。



结果

- (1)2 m
- (2)4 m/s
- (3) 0.75 m
- (4)升高