南京工业大学<u>《化工原理 A 》</u>试题(A)卷(开、闭√)

2019 -- 2020 学年第二学期 使用班级化工 1801-08

业级		学号			姓名_	
题号	<u> </u>	=	Ξ	四	总分	
得分						
一、选择题(共30小题,6	0 分)		•			
1、(2分)用离心泵将2	火池的水抽	吸到水均	苔中,	若离心泵在	正常操作范围	内工作,开大出口
阀门将导致 ()						
A 送水量增加,整	个管路阻力	损失减少	少			
B 送水量增加,整			大			
C 送水量增加,泵	的轴功率不	变				
D 送水量增加,泵	的轴功率下	降				
2、(2分)非球形颗粒的	的当量直径	的一种是	是等体	积球径,它	的表达式为	o
A d ₆ =6V/A 此处	V为非球形	颗粒的体	本积,	A为非球形	颗粒的表面积	
B $d_p = (6 V/\pi)^{1/3}$						
$C \qquad d_{p} = (4 V/\pi)^{1/2}$						
$\mathbf{D} \qquad \mathbf{d}_{\!\scriptscriptstyle 0} = (\mathbf{k} \mathbf{V}/\pi)^{1/3}$			球形颗	 粒的形状有	آ关)	
3、(2分)过滤推动力-		o				
A过滤介质两边的压差	_					
B过滤介质与滤饼构成	的过滤层两	F边的压	差			
C滤饼两面的压差						
D液体进出过滤机的压						
4、(2分)对于恒压过%				1 144		
A 滤液体积增大一倍贝			2 4 500			
B 滤液体积增大一倍贝			-			
C 滤液体积增大一倍则						
D 当介质阻力不计时,				虑时间增大	至原来的 4 倍	
5、(2分)以下过滤机			o			
	B真空叶波	10 0 1				
C回转真空过滤机						
6、(2分)在Stokes区	.颗粒的沉闷	建度止	比十_	•		
A $(\rho_p - \rho)$ 的 $1/2$	次方					
B μ的零次方						
C 粒子直径的 0.5 🖔	(方					
D 粒子直径的平方						

7、(2分)降尘室的生产能力。
A 只与沉降面积 A 和颗粒沉降速度 u_t 有关
B 与 A, u 及降尘室高度 H 有关
C 只与沉降面积 A 有关
D 只与 u 和 H 有关
8、(2分)在讨论旋风分离器分离性能时,分割直径这一术语是指。
A旋风分离器效率最高时的旋风分离器的直径
B旋风分离器允许的最小直径
C旋风分离器能够 50%分离出来的颗粒的直径
D能保持滞流流型时的最大颗粒直径
9、(2分)在房间中利用火炉进行取暖时,其传热方式为;
A 传导和对流 B 传导和辐射
C 对流和辐射
10、(2分)碳钢的导热率为;不锈钢的导热率为;铜的导热率为,
常压常温空气的导热率为; 常温水的导热率为。
A) 151W/(m⋅°C) B) 370W/(m⋅°C)
C) 45W/(m·°C) D) 16W/(m·°C)
E) 0.62W/(m·°C) F) 0.025W/(m·°C)
11、(2 分)无相变强制对流 α来自。
A 纯经验方法 B 纯理论方法
C 因次分析与实验结合(半理论、半经验方法)
D 数学模型法 E 因次分析法
12 、 $(2 分)$ 一定流量的液体在一 $\mathbf{\Phi}$ $25 \times 2.5 mm$ 的直管内作湍流流动,其对流给热系数 α =
1000W/(m²·℃)。如流量与物性都不变,改用一Φ19×2mm 的直管,则其α值将变为
$\mathbb{W}/(\mathbb{m}^2 \cdot \mathbb{C})$.
(A) 1059 (B) 1496
(C) 1585 (D) 1678
13、(2分)套管冷凝器的内管走空气,管间走饱和水蒸气,如果蒸汽压力一定,空气进口
温度一定,当空气流量增加时:
1、传热系数 K应 A 增大 B 减小 C 基本不变
2、空气出口温度 A 增大 B 减小 C 基本不变
3、壁温 A 增大 B 略有减小 C 基本不变
14、(2分)在间壁换热器中,当两流体均变温时,采用折流的目的是。
A 提高 K B 提高Δta
C 增加传热面积 A D 使 K 和 A 均增加
15、(2 分)一个工程大气压等于Pa;Kgf/cm²。
A 1.013 \times 10 ⁵ B 9.81 \times 10 ⁴ C 760
D 735.6 E 10.33 F 10 G 1

16、(2 分)使用U形压差计要求指示液与被测流体的密度差。
A 大 B 中等 C 小 D 越大越好
17、(2分)孔板流量计的孔流系数 Co, 当 Re 数增大时, 其值。
A 总在增大 B 先减小,当 Re 数增大到一定值时, Co 保持为某定值
C 总是减小 D 不定
18、(2分)离心泵没有下面的优点()
A 结构简单 B 流量均匀且易于调节
C 操作维修方便 D 流量受扬程的影响很小
19、(2分)当离心泵内充满空气时,将发生气缚现象,这是因为()
A 气体的黏度太小 B 气体的密度太小
C 气体比液体更容易起漩涡 D 气体破坏了液体的连续性
20、(2分)离心泵的轴功率()
A 在流量 $V=0$ 时最大 B 在扬程 H_0 最大时最大
C 在流量 V= 0 时最小 D 在设计点处最小
21、(2 分)离心泵在一定的管路系统工作,如被输送液体的密度发生变化(其余性质不变)
则()。
A 任何情况下扬程与 $ ho$ 无关
B 只有当(z_2-z_1)=0 时扬程与 ρ 无关
C 只有在阻力损失为 0 时扬程与 ρ 无关
D 只有当 ρ-p = 0 时扬程与 ρ 无关
22、(2分)离心泵在两敞口容器间输液,以下说法是正确的: 当ρ变化时,离心泵的()
A H-V特性曲线发生变化,M~V线也发生变化
B H-V 特性曲线不发生变化,但 N~V 特性曲线要发生变化
C H.—V 特性曲线发生变化,N。 V特性曲线不发生变化
D H-V特性曲线与 N-V 特性曲线都不发生变化
23、(2分)推导过滤基本方程式时一个最基本的依据是。
A 固体颗粒的沉降速度 B 滤饼的可压缩性
C 流体的层流流动 D 过滤介质的比阻
24、(2 分)一般而言,旋风分离器长、径比大及出入口截面小时,其效率,阻
カ <u></u> 。
A 高 B 低 C 大 D 小
25、 (2分)回转真空过滤机洗涤速率与最终过滤速率之比为。
A 1 B 1/2
C 1/4 D 1/3
26、(2分)某列管换热器,管间为饱和水蒸气冷凝,凝液层流流动。若饱和蒸汽温度与壁温之差
增加一倍时,传热速率将增加为原来的。
A 2 ^{-1/4} 倍 B 2 ^{3/4} 倍
C 2 ^{1/4} 倍 D 2 ^{1/3} 倍

27、(2 分)某套管换热器,管间用 2×10^5 Pa(绝)的饱和水蒸气将管内作湍流流动的一定流量的空气由 20° C加热至 80° C,若将管间加热蒸汽压力提高到 2.5×10^5 Pa(绝)而其它条件不变(包括空气出口仍为 80° C),则能加热的空气流量将为原来的_____。

A 1.71 倍

B 1.113倍

C 1.25 倍

D 0.99倍

饱和水蒸气性质为:

压力(Pa)

 2×10^5

 2.5×10^{5}

温度 (℃)

120.2

127.2

28、(2分) 某套管换热器,管间用饱和水蒸气加热管内空气(空气在管内作湍流流动)使空气温度由 20℃升至 80℃,现需空气流量增加为原来的 2倍,若要保持空气进、出口温度不变,则此时的传热温差应为原来的 。

A 1.149 倍 B 1.74 倍 C 2 倍 D 不变

29 (2分)在列管换热器中,用饱和蒸汽加热空气,下面两项判断是否正确:

甲、传热管的壁温将接近加热蒸汽温度;

乙、换热器总传热系数 K 将接近空气侧的对流给热系数。

A) 甲乙均对

B) 甲乙均不对

C) 甲对,乙不对

D) 乙对, 甲不对

30(2分) 一管壳式换热器,管内走液体,管间走蒸汽,由于液体入口温度下降,在流量不变情况下,仍要达到原来的出口温度 t,此设备已不允许再提高蒸汽压力强度,采取简便有效措施

A 管内加扰流内件

B 提高壳程数

二、计算题(共4小题,40分)

- 1、(10 分)有一输油管,输送 ρ_i =900kg/ m^3 、 μ_i =1.35P 的油品,现拟设计另一输油管以输送 ρ_i =880kg/ m^3 、 μ_i =1.25P 的另一油品。两管路长度相同,质量流量比 M/M=1.50,各管两端由流动阻力引起的压降之比 $\Delta p_{i,2}/\Delta p_{i,1}$ =1.05,设二者均为层流,局部阻力不计,试计算两管内径之比 d_i/d_i 。
- 2、(10 分)用离心泵自井中抽水,井中水面下降,设由于调节阀逐渐开大,流量能稳定为 20m³/h。吸入管内径为 75mm,在流量为 20m³/h 时该泵的允许吸上真空高度为 7.2m,吸入管的阻力为 0.2mH₂O. 试问至多允许水面下降到离泵轴线几米处?(水温 20℃,当地气压 1atm)
- 3、(10 分)某板框压滤机,过滤面积 10m^2 ,在 1.28×10^5 Pa 压差下恒压过滤, 2h 得滤液 30m^3 。 滤布阻力可略。(1) 若过滤面积增至 15m^2 ,其他操作条件不变,欲得滤液 30m^3 需多长过滤时间? (2) 若压差改为 1.96×10^5 Pa, 过滤面积为 15m^2 , 2 小时得滤液 50m^3 ,过滤常数 K '的值是多少?
- 4、(10 分) 拟在单程逆流列管换热器中用 35℃的冷水将流量为 1kg/s、温度为 150℃的热油冷却至 65℃, 油走管内, 软水走壳程, 水的出口温度为 75℃, 已知油与水均处在湍流, 并知此条件下对流给热系数分别为水: 2000W/(m2·℃), 油 1000W/(m2·℃), 油的平均比热为 4kJ/kg℃, 若换热器传热面积为 11m2,热损失、垢层及管壁热阻均可不计, 试求:
 - 1. 该换热器是否可用?
- 2. 若油的流量增至 1. 2 kg/s, 油、水出口温度及其他条件均不变, 仅将流程改为双程并知双程时温差校正系数 φ 为 0. 85, 该换热器能否用?略去水侧对流给热系数的变化。