

江苏大学
硕士研究生入学考试样题

科目代码: 828

A卷

科目名称 化工基础

满分: 150分

注意: ①认真阅读答题纸上的注意事项; ②所有答案必须写在答题纸上, 写在本试题纸或草稿纸上均无效; ③本试题纸须随答题纸一起装入试题袋中交回!

一、选择题: (每题各 2 分, 共 20 分)

1. 精馏塔设计中, F 、 x_F 、 x_D 以及 x_{η} 值不变, 进料热状况由 $q=1$ 改为 $q=0$, 并维持 R 和提馏段上升蒸气量 V 不变, 此时所需理论塔板数 ()。
A. 不变; B. 减少; C. 增多; D. 说不清。
2. 流体流过转子流量计时的压强降随其流量增大而 ()。
A. 增大 B. 减少 C. 不变 D. 不确定
3. 流体通过文丘里流量计时, 压强降随流量的减少而 ()。
A. 增大 B. 减少 C. 不变 D. 不确定
4. U型压差计不可能测出的值为 ()。
A. 表压 B. 真空度 C. 压强差 D. 绝对压
5. 某离心泵增大转速, 此时 $H-Q$ 线会 ()。
A. 上移 B. 下移 C. 不变 D. 不确定
6. 某工业填料塔用水吸收生产车间中空气中的氨气, 当液体流量和进塔气体的浓度不变时, 增大进塔气体流量, 则尾气中氨气的浓度 ()。
A. 增大 B. 减少 C. 不变 D. 不确定
7. 伯努利方程属于 () 衡算方程
A. 物料 B. 动能 C. 热量 D. 能量
8. 在不同条件下测定直管摩擦系数与雷诺数的数据, 能否关联在同一条曲线上 ()。
A. 能 B. 不能 C. 只有温度相同时才能 D. 只有管粗糙度相等时才能
9. 以水作实验流体所测得的直管阻力系数与雷诺数的关系适用于 ()。
A. 牛顿型流体 B. 只有液体流体 C. 任何流体 D. 只有水本身
10. 用皮托管放在管中心处测量时, 其 U 形管压差计的读数 R 反映管中心处 ()。
A. 冲压能 B. 静压能 C. 位能 D. 动能

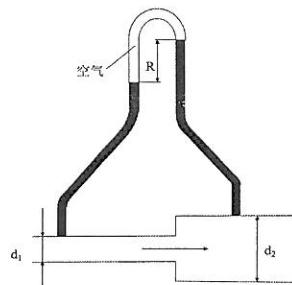
二、填空题: (每空格 1 分, 共 30 分)

1. 湍流与层流的根本区别在于 _____。在圆形直管内, 如 $Re = 1600$, 则 $\lambda =$ _____, 管内的平均流速是管中心流速的 _____ 倍。
2. 伯努利方程可根据 _____ 或 _____ 推导出来。
3. 流体在管内作完全湍流流动, 其它不变, 当速度提高到原来的 2 倍时, 阻力损失是原来的 _____ 倍; 若为层流流动, 其它不变, 当速度提高到原来的 2 倍时, 阻力损失是原来的 _____ 倍。

4. 连续性假定认为流体是_____。
 20°C 水的粘度为____mPas, 水在管道中的常用流速范围是____m/s。
5. 离心泵在工作时, 其工作点是由_____和_____确定。
6. 往复泵管路常用_____调节流量。
7. 离心泵的安装高度超过允许安装高度时, 离心泵会发生_____现象。
8. 解吸、吸收操作时, 低温对_____有利; 低压对_____有利。
9. 用压滤机分离悬浮物, 忽略过滤介质阻力, 滤饼不可压缩。过滤时间增加1倍, 滤液量是原来的____倍; 过滤压强增加1倍, 滤液量是原来的____倍。
10. 热量传递的三种方式为_____，_____，_____。
11. 避免换热器管、壳膨胀系数不同导致换热设备损坏的措施为_____，_____。
12. 填料层的等板高度 HETP 是指_____。
13. 所谓空塔气速, 即按_____计算的气体线速度。
14. 吸收操作的依据是_____；精馏操作的依据是_____。
15. 恒摩尔流假设指的是_____。
16. 恒沸精馏与萃取精馏主要用于_____和_____。

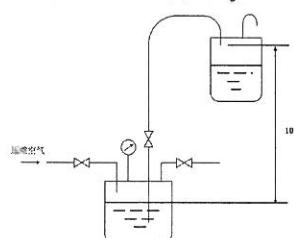
三、计算题 (共计 100 分; 1-6 题目每题 15 分, 第 7 题 10 分)

1. 变径管流体阻力实验发现, 当水以 $4 \times 10^{-3} \text{ m}^3/\text{s}$ 的流量流经细管直径 $d_1 = 45 \text{ mm}$, 粗管直径 $d_2 = 90 \text{ mm}$ 的扩大管段, 倒 U 形压差计中水位差 $R=205 \text{ mm}$ 。求水流经该扩大管段的阻力损失 h_f , 以 J/N 表示 h_f 的单位。倒 U 形压差计中空气密度忽略不计。



2. 工厂用压缩空气将密闭容器中的液体压送至敞口高位槽。输送流量为 $100 \text{ L}/\text{min}$, 输水管路为 $\phi 38 \text{ mm} \times 3 \text{ mm}$ 钢管。密闭容器中的液面离压出管口的位差为 10 m 。管路总长 20 m , 设有一个闸阀(全开), 2 个标准 90° 弯头。计算压缩空气所需的最小压强为多少 (MPa, 表压) ?

操作温度下液体的物性为 $\rho = 1830 \text{ kg/m}^3$, $\mu = 12 \text{ mPa}\cdot\text{s}$ 。钢管的摩擦系数 $\lambda = 0.037$ 。局部阻力系数: 突然缩小 $\xi = 0.5$, 标准 90° 弯头 $\xi = 0.7$, 闸阀(全开) $\xi = 0.17$ 。



3. 实验室用板框压滤机，每个滤框的尺寸为 $0.635\text{ m} \times 0.635\text{ m} \times 0.025\text{ m}$ 。现用 10 个滤框过滤固体与水质量比为 16.1:100 的水性浆料，浆料温度 20°C ，滤饼含质量分数 50% 的固体，纯固体的密度为 2710 kg/m^3 ，在恒压条件下进行实验操作，此时过滤常数 $K=1.57 \times 10^{-5}\text{ m}^2/\text{s}$, $q_e=0.00378\text{ m}^3/\text{m}^2$ 。试求：(1) 该板框压滤机滤饼充满滤框所需的时间；(2) 在同样操作条件下，用 10% 滤液质量的清水为洗涤水洗涤滤饼，计算洗涤所需时间。

4. 将某一型号的工业离心泵用于输送水池中的工艺水 (20°C) 至 5 m 高的吸收塔，塔内压强为大气压。管长 360 m (包括局部阻力的当量长度)，泵的进、出口内径为 120 mm ，管路的摩擦系数 $\lambda=0.02$ 。求泵的供水量及有效功率。该工业离心水泵的特性曲线数据如下：

$q_v (\text{m}^3/\text{min})$	0	1.2	2.4	3.6	4.8	6
$H_e (\text{m})$	34.5	34	33	31.5	28	26

5. 某一单壳程双管程列管式不锈钢换热器，壳程用 120°C 饱和蒸汽加热，常压干空气以 12 m/s 的流速在管程流过。不锈钢管径为 $\phi 38\text{ mm} \times 2.5\text{ mm}$ ，总管数为 200 根，已知空气进口温度为 299.15 K ，要求空气出口温度为 359.15 K ，试求该换热器的管长应为多少？计算过程中，不计出口温度变化对物性影响，忽略热损失，蒸汽给热系数远高于空气的给热系数，不锈钢列管热阻、污垢热阻均忽略不计。定性温度下干空气物性数据： $C_p=1.0\text{ kJ/kg}\cdot^\circ\text{C}$, $\rho=1.07\text{ kg/m}^3$, $\lambda=0.0286\text{ W/m}\cdot\text{K}$, $\mu=1.99 \times 10^{-5}\text{ Pa}\cdot\text{S}$, $Pr=0.697$

6. 设计一精馏塔用以连续分离含 A 与 B 摩尔比为 1:1 的反应物料，要求馏出液中 A 的摩尔分数为 0.96，残夜中 B 的摩尔分数 0.95。泡点进料， $R = 1.2 R_{\min}$ ，物系的 A、B 的相对挥发度为 2.5。(1) 写出精馏段的操作线方程；(2) 自塔顶向下第几块理论板加料？

7. 实验题

采用板式塔对乙醇-水系统进行精馏操作，欲测定全回流时的全塔效率，要求如下：

- (1) 画出精馏实验的装置流程图，并标出主要设备、仪器名称；
- (2) 写出操作线方程；
- (3) 已知筛板塔的实际板数为 N_p ，试写出全塔效率计算公式；
- (4) 如果采用普通精馏，所能得到的塔顶产品浓度最高为多少？为什么？