

# 浙江理工大学

## 2011 年硕士学位研究生招生入学考试试题

考试科目：化工原理 代码：988

(请考生在答题纸上答题，在此试题纸上答题无效)

### 一、 填空题（每空 2 分，共 30 分）

1. 热辐射是指因（ ）的原因而产生的电磁波在空间的传递。
2. 流体流动时产生内摩擦力的原因是（ ）。
3. 多效蒸发主要有（ ）、（ ）、（ ）三种加料流程。
4. 压力（ ），温度（ ），有利于吸收的进行。
5. 评价换热器的主要性能指标有（ ）和（ ）。
6. 溶液被加热到鼓起第一个气泡时的温度称为（ ）温度；气相混合物被冷却到有第一滴液滴析出时的温度称为（ ）温度。
7. 离心泵的工作点是如下两条曲线的交点：（ ）、，（ ）。
8. 过滤的推动力是过滤介质两侧的（ ）。
9. 对于二元理想溶液， $\alpha$  越大，x-y 图上的平衡曲线离对角线越远，说明该物系（ ）。

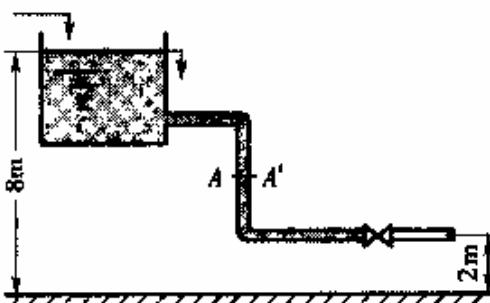
### 二、 选择题（每题 2 分，共 20 分）

1. 穿过三层平壁的稳定导热过程，已知各层温差为  $\Delta t_1=40^{\circ}\text{C}$ ， $\Delta t_2=35^{\circ}\text{C}$ ， $\Delta t_3=5^{\circ}\text{C}$ ，则第一层热阻与第二、三层热阻的关系为（ ）。  
A  $R_1 > (R_2+R_3)$     B  $R_1 = (R_2+R_3)$     C  $R_1 < (R_2+R_3)$     D 不确定
2. 下列沉降设备中，哪一种不是利用离心沉降的原理来分离悬浮物的（ ）。  
A 旋液分离器    B 沉降槽    C 旋风分离器
3. 降尘室的生产能力与下列哪一项无关（ ）。  
A 降尘室的沉降面积  $bL$     B 颗粒的沉降速度  $u_t$   
C 降尘室的高度  $H$     D 降尘室的层数  $N$
4. 离心泵性能曲线中的 H-Q 线是在（ ）情况下测定的。  
A 效率一定    B 转速一定    C 功率一定    D 管路布置一定
5. 通常流体粘度随温度变化规律为（ ）。  
A 温度升高，粘度减小  
B 温度升高，粘度增大  
C 对液体温度升高，粘度减小。对气体则相反。  
D 对液体温度升高，粘度增大。对气体则相反。
6. 关于双膜理论的描述，错误的是（ ）。

- A 气液两相接触时，有稳定相界面，且界面处气液两相达平衡。  
 B 相界面两侧各有一停滞膜，膜内的传质方式为涡流扩散。  
 C 传质阻力全部集中在停滞膜内，膜外传质阻力为零。
7. 下述说法中错误的是（ ）。  
 A 溶解度系数  $H$  值很大，为易溶气体。  
 B 亨利系数  $E$  值很大，为难溶气体。  
 C 亨利系数  $E$  值很大，为易溶气体。  
 D 平衡常数  $m$  值很大，为难溶气体。
8. 精馏塔的图解计算中，若进料热状况变化，将使（ ）。  
 A 平衡线发生变化      B 平衡线和  $q$  线变化  
 C 操作线与  $q$  线变化      D 平衡线和操作线变化
9. 当回流从全回流逐渐减小时，精馏段操作线向平衡线靠近。为达到给定的分离要求，所需的理论板数（ ）。  
 A 逐渐减少。    B 逐渐增多。    C 不变。
10. 在实际蒸发器中，若原料液为过冷液体时，则单位蒸汽消耗量（ ）。  
 A 大于 1。    B 等于 1。    C 小于 1。

### 三、计算题（每题 20 分，共 40 分）

1. 高位槽内的水面高于地面 8m，水从  $\Phi 108mm \times 4mm$  的管道中流出，管路出口高于地面 2m。在本题的特定条件下，水流经系统的能量损失可按  $\Sigma h_f = 6.5 \mu^2$  计算（不包括出口阻力损失），其中  $\mu$  为水在管内的流速，m/s。试计算：(1) A-A' 截面处水的流速；(2) 水的流量，以  $m^3/h$  计。



2. 用一连续精馏塔分离由组分 A、B 所组成的理想混合液。原料液中含 A 0.44，馏出液中含 A 0.957（以上均为摩尔分数）。已知溶液的平均相对挥度为 2.5，最小回流比为 1.63，试说明原料液的热状况，并求出  $q$  值。

### 四、简答题（每题 15 分，共 60 分）

1. 请比较离心沉降和重力沉降的异同。  
 2. 传热中热、冷流体的交换方式有哪些？  
 3. 在精馏计算中，恒摩尔流假定成立的条件是什么？如何简化精馏计算？  
 4. 对于一种液体混合物，根据哪些因素决定是采用蒸馏方法还是采用萃取方法进行分离？