

长沙理工大学

2019年硕士研究生入学考试试题

考试科目： 食工原理

考试科目代码： 855

注意：所有答案（含选择题、判断题、作图题等）一律答在答题纸上；写在试题纸上或其他地点一律不给分。作图题可以在原试题图上作答，然后将图撕下来贴在答题纸上相应位置。

一、填空题（每空2分，共20分）

1. 食品厂管道中流动的流体有_____，所以在流动过程中产生摩擦而消耗机械能。
2. 某厂需要铺设一条输送自来水的管道，设计所需要的管道直径时遵循_____原则。
3. 米糠油在管中作层流流动，若流量不变，管径、管长不变，油温升高，粘度为原来的 $1/2$ ，则摩擦阻力损失为原来的_____倍。
4. 离心泵给予单位重量（1N）液体的能量以_____表示。当液体输送温度较高或液体沸点较低时，可能出现泵允许安装高度为_____的情况，使液体利用位差自流入泵内。
5. 食品工业中乳化剂的作用是降低两相界面的_____，使乳化液体系总界面能下降。造成乳化液沉降的根本原因是分散相和连续相之间的_____差异。
6. 冷、热气体在间壁换热器中换热，热气体进口温度 200°C ，出口温度 120°C ，冷气体进口温度 50°C ，两气体物性数据可视为相同，不计热损失时，冷气体出口温度为_____ $^{\circ}\text{C}$ 。
7. 优越的蒸馏工艺是采用连续多级蒸馏——_____的方法。
8. 超临界流体在距临界点较近的范围内，流体的密度对温度和压力的变化较为敏感。可以通过这种性质改变被萃取溶质在超临界流体中的_____。

二、简答题（第1小题15分，第2-5每小题10分，共55分）

1. 食品物料有什么特点？针对食品物料的特点食品加工中主要采取哪些单元操作？
2. 食品工业中常用的板框式过滤有何优缺点？
3. 换热器的散热损失是如何产生的？应如何来减少此热损失？

4. 湿物料经干燥后达不到产品含水量的要求(偏高),你认为应采取什么措施来解决它?
5. 举实例(绘制流程图)说明食品工业中膜分离技术所具有的独特优点。

三、计算题(每小题15分,共75分)

- 每小时将1000kg浓度为20%(质量分数,下同)的某种无机盐水溶液送至蒸发器内,用水蒸汽加热使之沸腾汽化,蒸出一部分水汽,由蒸发器顶部排出。溶液被浓缩到50%后,连续送至结晶器使之冷却,析出含4%结晶水的无机盐晶体,由结晶器底部取出产品P。结晶器内浓度37.5%的母液R送回蒸发器与原料液合并进入蒸发器再蒸发。试求:
 - 每小时由蒸发器蒸出的水汽量W及由结晶器排出的产品P,可以不考虑结晶产品表面附着的母液;
 - 每小时由结晶器送回的母液量R及由蒸发器排出的浓溶液量B;
 - 进入蒸发器的混合液(原料液和母液)中盐的浓度。
- 将密度为940 kg/m³,粘度为40 mPa·s的豆油用泵由贮罐打到高位罐,两罐皆常压,液面位差为6m,流量为12 L/min。管道为长25 m,内径10 mm的新钢管,局部阻力之和为4u²。试求:
 - 泵的有效功率;
 - 输送20 kg豆油,泵作有效功多少?
- 用刮板式换热器冷却苹果酱,苹果酱质量流量为50kg/h,比热容cp为3817J/(kg·K),入口温度80°C,出口温度20°C。套管环隙逆流通冷水,入口温度10°C,出口温度17°C。传热系数K为568 W/(m²·K),水的比热容4186 J/(kg·K)求:
 - 需要的冷却水量;
 - 换热平均温差及换热面积;
 - 若改顺流,两流体出入口温度同前,求(2)各值。
- 常压下,空气在温度为20°C、湿度为0.01 kg水/kg绝干气的状态下被预热到120°C后进入理论干燥器,废气出口的湿度为0.03 kg水/kg绝干气。物料的含水量由3.7%干燥至0.5%(均为湿基)。干空气的流量为8000 kg干空气/h。试求:
 - 每小时加入干燥器的湿物料量;
 - 废气出口的温度。(水的汽化热为2500 kJ/kg)
- 在A—B二元混合物中,溶质A的质量分数为0.40。取该混合物100 kg同75 kg萃取溶剂C混合,平衡分层,萃取液和萃余液中A的质量分数分别为0.28和0.12,试求:
 - 萃取液和萃余液的量;
 - A在两相中的分配比;
 - 溶剂对A的萃取率。