2004

最后一题

y1=a*u1+b*u2

y2=c*u1+d*u2

a=b=c=2 d=2/3

分析解耦情况

倒数第二题,一个控制温度的锅炉,扰动来自加料和蒸汽冷凝再加热设计一个串级前馈控制系统 计算

倒数第三题,本和甲苯精馏问题,一个物料恒算

理论塔板数 10,5、6 版之间加料,最小回流比 0。95,2 被最小回流比,问 3 种情况下的情况

a,加料液浓度增加

b,回流比增加

c,回流比减少到最小回流比的 90%

填空

记住得更少了

比如过程控制常用的 6 种控制变量

还有两个响应和参数的问题

伯努里方程的应用的问题

一个离心泵把水输送到距离水面 28m 的塔上,离心泵距离水面 1.5m

塔顶有个压强, 离心泵的扬程也给了

问能不能送到

如果不能,提高离心泵的高度是否有效

A卷

填空题(懒得回忆,概念,送分,要背)

有一个选择控制,画系统框图

化工计算两题

第一题,1,物料恒算

2,作图法求理论踏板数,精馏段,提馏段踏板数

3,回流比对产品纯度的影响

第二题

没加石棉套管之前,管外壁温度 180 度加之后,管外壁 240 度,石棉套管外壁 50 度管内壁温度 320问热量散失减少了百分之几?

过控两题

第一题 1,一个油加热炉,画图,实现前馈-串级反馈由此画系统框图

2,给定了 Gp1(s), Gp2(s),Gm2(s),Gd(s),Gmd(s)

求 Gff(s).问是否能够实现

第二题,部分解偶

Q=u1+u2

AQ=u1A1+u2A2

其中 A1,A2 为常数

采用部分解偶 u1=u2*uc1,求解耦后的相对增益 11d

提示了相对增益的计算公式

过程控制 2005B 王京春 黄德先

我做的是 B 卷

据说AB卷的化工部份差不多,过程控制部分差别比较大

具体的和去年差不多

前面大量的基础概念填空

有些概念很基本,比如什么叫蒸馏,什么叫物料横算,什么叫自由度等等 还有一些考理解的题目,倒是不难,建议多背概念,否则,即使你理解,你也不会写

化工的计算

还是 经典的 28m 泵提升水柱的问题(同去年)

还是 经典的 加保温层 减少热损失(同去年)

还是 经典的 双组分精馏 先是物料恒算,求塔顶 和 塔底的出料量(已知加料,和所有的浓度)然后,图解法算塔板(图都画好了,包括操作线都给了)不难

分析回流比,对 Xd 的影响

过程控制部分计算

完全同去年

- 一个 前馈-串级 反馈系统,实现 画框图 计算 Gff
- 一个 计算相对增益 就是 y= u1*a + u2*b; v= u1*c + u3*d a=b=c=2 d=2/3 数和去年的一样,就是算 K K 逆转置之类的了············

过程控制 - 2005 年春 - 王京春/黄德先 - A 卷

- 一、填空 (能记多少记多少吧,基本上一空一分,基本上是课本原话,开窗)
- 1. (化 P5)静压强仅与____位置有关而与各点的____位置无关。
- 2. (化 P136)自由度是在不引起相变的条件下,可以变动的 变量的数目。

这里 变量是指....

- 3. (化 P110)任何物体的辐射能力吸收率的比值恒等于同温度下黑体的辐射能力,并且只和 有关。
- 4. (化 PIX)三种恒算:质量恒算,____恒算,动量恒算。
- 5. PID 中的 P、I、D 分别表示____、___、___。
- 6. 根据阶跃响应曲线判断

- (1)直线,参考过控图 1.7。系统为____,参数____、___
- (2)参考过控图 1.9。系统为 ,参数 、 、
- 7. 比例控制阶跃响应图,在图上标出变量,并写出衰减率 、调整时间
- 8. 大迟延系统的补偿方法 、原理
- 9. 画框图,一个有点像图 5.23 又不太一样的图。
- 10. 一个加热系统,低温时用蒸汽加热,高温时用热水加热(?我记反了吗?)。

画出蒸汽和热水两个阀门开度和控制输出的关系曲线。

还有几道,应该是15个左右印象中。

- 二、推导测速管计算公式。
- 三、双组分连续精馏,F = 20 m3/h,xF = 0.6。塔顶产品浓度为 0.95,塔釜产品浓度 0.9,
- 1. 全回流, 求 D、W
- 2. 给定操作线, 求理论板数, 精馏段板数、提馏段板数。
- 3. 说明回流比 R 对塔顶产品浓度的影响。

四、炉温 500℃,炉外壁 100。加上保温层后,炉温 500,炉外壁 400,保温层外壁 50,求热损失减少的比例。

五、一个加热炉,用于加热热油。燃料进料量波动比较大,热油流量振幅较大,输出温度精度要求 高。设计控制系统。画出控制系统的结构和框图。(前馈+串级)

六、离心泵,安装高度 1.5m, 出口表压 5*10^5Pa, 喷嘴距水面 28m, 喷嘴表亚 3.5*10^5Pa。离心泵 是否能将水扬至喷嘴高度?如果不行,能否通过更改安装高度来使泵正常工作?

七、两种溶液混合,两种溶液流量由阀门 μ 1, μ 2 控制,浓度分别为 A1, A2。要求输出溶液浓度 A 的精度高。输出流量 Q= μ 1+ μ 2, AQ= μ 1*A1+ μ 2*A2。对系统部分解耦,使 μ 1= μ c* μ 2, 其中 μ c 由 A 得出。试计算 λ 11d。

提示: $\lambda 11d = ((dA/d \mu c)|\mu 2)/((dA/d \mu c)|Q)$ 其中 d 表示偏微分。

好像还有?记不起来了..... 就记下这么多了 B卷:

只说比往年多出来的几道题:

- 1、调节离心泵的三种方法:装调节阀、调转速、调旁路回流量
- 2、XXXXXX是"平衡蒸馏"。简单蒸馏是料液"一次"加入,是一种"间歇操作"
- 3、均匀控制: ppt 上原图,分析该系统存在的问题及解决的方案
- 4、分程控制: 氮封系统及温控系统(冷水、蒸汽两路操作量)选阀门特性(ppt 上的四种特性)最后一大题: 大迟延系统,问其存在的问题,解决的方案(Smith 预估)并画出框图,分析该方案的优势及问题

其他基本同往年。

补充

"物料横算"是指:
t 时间内系统中积累的物料质量为 0,则
流入系统的=流出系统的
书上图 1.3 的系统为,参数、
图 1.7 的系统为
前馈控制的作用是

2007年春季学期-过程控制(王京春/黄德先)-A卷

跟以前的题相似度很高:

- 1.加热炉的前馈-串级控制
- 2. 史密斯系统的补偿,分析系统问题,进行补偿,补偿之后的系统优缺点.
 - ~~画图即可
- 3.图解法求理论板数,精馏板数,提馏板数,: 平衡线方程都给了.还有就是了 F,Xd,Xw,Xf,求一下 D 和 W 公式已给,然后问加料浓度提高,塔顶产品变化如何
- 4.伯努力方程的应用,一个高位槽往一个塔里送水,给了高度差,塔的入口表压,求能不能送进
- ~~~其实就是倒的 28m 塔
- 参数如下,槽高 h=4m,入口表压 49000Pa,密度为 980kg/m3,管子是 38-2.5mm,后一问要求流速 5m3/h 5.部分解耦,和以前的一模一样,给 u1=u2*uc1 的那个.
- ~~~参考 PPT 例题
- 6.作业题,两层保温层,外层热导率为内层的 1/2,计算材料互换后(其他条件不变)的传热情况的改变.哪个放在外面比较好,如果热导率大的材料较贵,该怎么放.

还有一个条件是保温层两层百度一致

7.前馈串级,加热炉的,给了控制目标是出口温度,热油量在过程中变化较大,主要扰动量是进料量的变化,自己设计串级-前馈控制系统,画框图,求 Gff(S),分析可实现性...作业题.

略有变化,多给了两个变送环节

填空不一样的比较多.

顺序不记得了,大概记得几道题.

- 1.给物料衡算式 F=D+A,问你 D 和 A 都表示什么意思...
- 2.两个容器,高度相同,底面积相同,容器 A 为上下粗细相同,容器 B 为口细底粗,比较两容器底面内外压力,压强的大小
- 3.热幅谢只和什么有关,温度从高温物体传向___
- 4.工业控制过程动态特性的四个特点
- 5.反应速度的定义,和什么因素有关,给了反应速度公式,问 beta 等于几.

这题偶不是很明白,化学太烂

- 6.一张大图,一个工业控制系统,有五个调节阀,给了几个条件,分析各个调节阀的作用方式
- 7.一个分程控制,确定两个调节阀的作用方式,讲义上原图.

往年题,应该是说,温度要求低时用热水,要求高时用蒸气(其实温度要求可以理解成偏差),问调节 阀方式

8.貌似是选择调节系统,画框图,也是讲义上的原图.

就是选择性,可惜偶写错了,框图倒是画对了,画第一张 PPT 粗框图应该就可以了

9.给出阶跃响应曲线,判断是什么过程和相应参数.

分别是一阶积分和双容水箱的两个图,老题了

- 10.前馈控质的本质,静态前馈控制的作用,动态前馈可以用什么环节实现.
- 11.给一个阶跃响应曲线,标出最大动态偏差量,调节时间,衰减率等等.

好像还有吧.不过我不记得了...@@