

复习与习题



关于考试的说明



1. 考试时间: 2022.12.28, 13:10-15:10

2. 考试地点:线上

3. 考试形式: 闭卷

4. 如需答疑可微信联系;



试题分析



- 1. 共7道大题, 其中第一题为填空题15分(每空1分); 第二题为判断题, 共10小题, 共10分; 第三题为多项选择, 5小题, 共15分;
- 2. 第四至七题为应用编程题, 共60分。
- 3. 客观题考察范围基本以绪论和第1, 2章为主。
- 4. 编程题考察线性方程组、非线性方程(组)、数值微积分、插值、拟合、常微分方程数值解;
- 5. 试题以考察MATLAB语法与应用为主,数值计算原理的比例不超过10%,且没有单独的大题。





绪论考察重点:

- 1. 不同误差的定义?
- 2. 误差来源?
- 3. 什么是浮点数?什么是双精度浮点数?
- 4. 特殊浮点数(最大、最小、机器精度)的意义及其值是多少?
- 5. 哪些运算法则适用于浮点数运算?
- 6. 浮点数运算的特殊情况
- 7. 算法的定义,评价算法优劣的标准,设计算法的基本原则?
- 8. MATLAB的通用命令 (p11, 表2)
- 9. MATLAB中的format命令的作用是什么?





第1章考察重点:

- 1. MATLAB变量命名的规则有哪些?
- 2. MATLAB的常用固定变量(p16,表1)
- 3. MATLAB的数据类型有哪些?
- 4. MATLAB数字表示形式?
- 5. : 运算符, linspace, logspace生成向量的方法?
- 6. MATLAB矩阵的注意事项
- 7. 字符型,单元数组和结构体变量的赋值方法?
- 8. MATLAB的数学运算符; (注意区别.*和*)
- MATLAB的标点符号(.,;% ... = 各种括号)的作用是什么?





第1章考察重点:

- 10. MATLAB初等数学函数(三角,指数和数论函数) 有哪些? (注意区别sin, sind以及log, log10)
- 11. disp函数的使用方法
- 12. fprintf函数的使用方法? (小数位数的控制和矩阵 变量的输出结果)
- 13. plot命令的使用方法?
- 14. plot命令绘制图形时线形,颜色,数据点形状的控制方法?
- 15. 图形标注命令title, xlabel, ylabel, legend的使用方法?
- 16. figure和hold on命令的意义





第1章考察重点:

- 17. 什么是Script文件?
- 18. MATLAB函数文件与script文件中变量的作用域?
- 19. 函数文件的函数声明语句的写法
- 20. 什么是主函数和子函数? 函数文件和子函数可以被哪些文件调用?
- 21. MATLAB匿名函数的创建方法?
- 22. MATLAB函数间变量传递的方法?
- 23. 如何在函数中定义和使用全局变量?





- 24. 什么是关系运算? 关系运算的结果是什么?
- 25. MATLAB的关系运算符有哪些?
- 26. 逻辑量之间的基本逻辑运算有哪些?
- 27. MATLAB的逻辑运算符有哪些?
- 28. MATLAB的运算符有哪些? 其优先级是怎样的?
- 29. 计算机程序的语句分为哪两类? MATLAB有几种程序流程控制语句?
- 30. if选择语句的使用方法?
- 31. for循环的使用方法?
- 32. while循环的使用方法?
- 33. switch结构的使用方法?
- 34. error、break和return函数的作用





第2章考察重点

- 1. cat与repmat的使用方法与结果?
- 2. 空阵的定义与性质?
- 3. MATLAB常用工具阵生成函数zeros, ones, eye, rand使用方法?
- 4. MATLAB的基本性质函数, size, length的使用方法?
- 5. 矩阵运算的操作(2.3的全部内容)
- 6. sort函数的使用方法?
- 7. 矩阵变形函数的使用方法?
- 8. MATLAB矩阵分析函数rank, det, trace, inv, sum?
- 9. 高斯消元法的基本思路?
- 10. \求解线性方程组的方法





第3章考察重点:

- 1. fzero, fsolve, roots函数的使用?
- 2. 非线性方程数值解的方法有哪些?
- 3. 二分法的基本思想和求解精度和效率如何?
- 4. 牛顿法、弦截法和逆二次插值的收敛性?





第4章考察重点

- 1. interp1, spline, pchip, regress, polyfit, nlinfit的使用
- 2. 什么是插值法和插值函数? 最常见的插值函数形式?
- 3. 什么是拉格朗日插值法?
- 4. 多项式插值函数次数过高有什么不利? 其解决办法 是什么?
- 5. 样条插值函数S(x)的要求是什么?
- 6. 埃米特插值函数的要求是什么?
- 7. pchip和spline都采用三次多项式插值,插值结果有 何不同?





第4章考察重点

- 8. 插值与拟合的区别是什么?
- 9. 最小二乘法拟合的原理是什么?
- 10. 什么是半经验建模和经验建模?
- 11. 根据函数形式的不同, 最小二乘法分为哪两种?
- 12. 样条函数可以用于拟合吗?





第5章考察重点

- 1. diff, fnder (fnval), quad和quadl函数的使用方法?
- 2. 建立数值微分的三种思路?
- 3. 在插值和拟合基础上进行数值微分和积分的优点是什么?
- 4. 数值积分的基本思路和插值型积分公式的类型?
- 5. 什么是自适应和复化求积?
- 6. 什么是牛顿-科特斯和高斯-勒让德求积公式? 第6章考察重点
 - 1. ode45的使用
 - 2. 常微分方程定义与求解问题的分类?
 - 3. 初值问题数值解方法的原理?
 - 4. 6.2节中介绍的算法中哪些是单步法?



编程题评分标准



- 所编程序在计算机中可以运行出完整的、正确的结果评分为满分;
- 2. 不影响程序运行结果的细节不扣分;
- 3. 程序各语句中, 求解使用的核心函数分值最高;
- 4. 程序的基本结构很重要;
- 5. 请注意拼写,标点符号等细节,当它们影响程序的正确 运行时会被扣分。



编程题求解指南



- 1. 在题目要求编写一个MATLAB函数求解问题时,首先写出 函数声明语句,如:function test1
- 确定所需求解问题的类型:线性方程组?非线性方程组? 插值?拟合?数值积分?数值微分?常微分方程?写出 核心求解函数的调用方法;
- 按照核心函数输入变量的顺序,依次在核心函数使用前进行赋值;如果核心函数需要,编写子函数表示待求解问题;
- 4. 核心函数后编写输出语句,没有输出格式要求的自行定义,有要求的,按要求输出。



编程题求解指南



请牢记以下函数的使用方法

- 1. 非线性方程求解: fzero, fsolve
- 2. 线性方程求解:\
- 3. 插值: interp1, spline, pchip
- 4. 拟合: polyfit, regress, nlinfit
- 5. 数值微分:样条插值求微分的方法,
- 6. 数值积分: quadl
- 7. 常微分方程求解: ode45





已知变量y与x的函数关系可以表示如下::

$$\begin{cases} y = |x|, & x < 0 \\ y = \sqrt{x}, & 0 \le x < 100 \end{cases}$$

当 100≤x<1000 , y与x的函数关系可以由下表表示:

X	100	250	400	600	800	1000
У	10.05	17.28	25.49	34.84	45.02	54.69





- A) 试编写一个MATLAB函数实现以下功能:
 - · 以x作为输入参数, 计算并返回y的值;
 - 当输入x的值在的区间(-∞,100)内时,根据式1)计算y值; x在区间[100 1000]内时,根据上表数据采用插值计算y的值;当x大于1000时,采用fprintf命令在屏幕显示提示信息: "x larger than 1000 is not allowed";

在进行插值计算时, 需要同时输出x,y的关系以及插值的效果图形;

- B) 写出采用A) 编写的函数求x=585时y值的调用命令。
- C) 若上表中数据可以由y=ax+b表示,采用拟合的方法求a,b的值,并利用该参数值计算x在区间内时y的值,其它区间y的计算方法相同,重新编写A)的函数。





```
function y=CalXY(x)
if x<0
   y=abs(x);
elseif x \ge 0 & x < 100
    y=sqrt(x);
elseif x > = 100 & x < 1000
    a=[100 250 400 600 800 1000];
    b=[10.05 17.28 25.49 34.84 45.02 54.69];
    plot(a,b,'bo'), hold on
    y=pchip(a,b,x);
    x=100:1000;
    plot(x,pchip(a,b,x),'k-')
elseif x>=1000
    fprintf('x larger than 1000 is not allowed')
    y=NaN;
end
```





```
function y=CalXY B(x)
if x<0
    y=abs(x);
elseif x \ge 0 & x < 100
    y=sqrt(x);
elseif x>=100&x<1000
    a=[100 250 400 600 800 1000];
   b=[10.05 17.28 25.49 34.84 45.02 54.69];
   plot(a,b,'bo')
    hold on
    p=polyfit(a,b,1);
    f=0(x) p(1)*x+p(2);
    y=f(x);
elseif x \ge 1000
    fprintf('x larger than 1000 is not allowed')
    y=NaN;
end
```





Underwood是一种多元精馏的最小回流比的计算方法,计算过程如下:

求出以下关于θ方程的根A:

$$\sum_{i=1}^{n} \frac{\alpha_{i} x_{Fi}}{\alpha_{i} - \theta} = 0$$

根据以下公式计算最小回流比Rmin:

$$R_{\min} = \sum_{i=1}^{n} \frac{\alpha_i x_{Di}}{\alpha_i - A} - 1$$

已知某四组分精馏过程中, 各参数如下,编写一个 MATLAB函数完成以下任务

- 1.计算Rmin;
- 2.将结果采用disp函数输出 在屏幕上。

i	X _{Di}	X _{Fi}	α_{i}
1	0.4795	0.21	4.826
2	0.4872	0.22	2.078
3	0.0310	0.34	1
4	0.0023	0.23	0.784





```
function ReviewExp02
global alpha xD xF
alpha=[4.826 2.078 1 0.784];
xD=[0.4795 \ 0.4872 \ 0.0310 \ 0.0023];
xF=[0.21 \ 0.22 \ 0.34 \ 0.23];
sita0=1.4;
A=fzero(@MCDist,sita0);
y=sum(alpha.*xD./(alpha-A));
Rmin=y-1;
disp(['The Rmin is: ',num2str(Rmin)])
function y=MCDist(sita)
global alpha xD xF
y=0;
for i=1:4
    y=y+alpha(i)*xF(i)/(alpha(i)-sita);
end
```





假设真实气体的PVT关系符合如下关系式:

$$P = \frac{RT}{v - b} - \frac{a}{v(v + b)\sqrt{T}}$$

其中P是气体压强,单位为atm, T为热力学温度,单位为K, v为克分子体积,单位(cm³/g•mol), R为理想气体常数=82.06 atm•cm³/(g•mol•K)。在不同的体积和温度条件下实验测得了体系压力如下表所示,试编写一个MATLAB函数完成以下计算任务:

- 1) 根据表中数据求上述表达式中的a和b的值;
- 2) 计算并在屏幕显示以下条件时P值

Т	300	300	320	320	350
V	400	500	400	500	400





	V	T	 P
	(cm³/g·mol)	(K)	(atm)
1	480	283	32.7
2	480	313	42.6
3	576	375	44.5
4	672	283	25.7
5	576	313	36.6
6	672	375	38.6
7	384	283	37.6
8	384	375	63.0

$$P = \frac{RT}{v - b} - \frac{a}{v(v + b)\sqrt{T}}$$





```
function ReviewExp03
R=82.06;
T=[283 \ 313 \ 375 \ 283 \ 313 \ 375 \ 283 \ 375];
P=[32.7 42.6 44.5 25.7 36.6 38.6 37.6 63.0]';
v=[480 \ 480 \ 576 \ 672 \ 576 \ 672 \ 384 \ 384]';
xdata=[T,v];
x0=[1 1];
x=nlinfit(xdata,P,@fuxi2fun,x0);
Tcal=[300 300 320 320 350]';
vcal=[400 500 400 500 400]';
pcal=fuxi2fun(x,[Tcal,vcal]);
disp('
                                   P')
disp([Tcal,vcal,pcal])
function y=fuxi2fun(x,xdata)
R=82.06; a=x(1); b=x(2);
T=xdata(:,1);
v=xdata(:,2);
y=R*T./(v-b)-a./(v.*(v+b).*sqrt(T));
```





热力学实验测得关于氧气的压缩因子数据如下:

P(atm)	0.1	20.0	40.0	60.0	80.0	100.0	120.0
Z	1.0	0.98654	0.97420	0.96297	0.95286	0.94387	0.93599

逸度系数的定义式
$$\ln \varphi = \int_0^p \frac{z-1}{p} dp$$

试编写一个MATLAB函数采用quad函数计算p=120atm时的逸度系数φ,将计算结果采用disp函数显示在屏幕上。





```
function fuxi3
p=[0.1 20.0 40.0 60.0 80.0 100.0 120.0];
z=[1.0 \ 0.98654 \ 0.97420 \ 0.96297 \ 0.95286
0.94387 0.93599];
sp=spline(p,z);
h=quad(@fuxi3f,0.1,120,[],[],sp);
H=exp(h)
disp(['The calculated H is: ',num2str(H)])
function f=fuxi3f(p,sp)
z=ppval(sp,p);
f=(z-1)./p;
```





在一次干燥实验中获得实验数据如下表所示:

干燥时间t	湿物料重量G1	绝干物料重量G2
(min)	(g)	(g)
3	10.30	6.91
6	13.09	8.97
9	12.16	8.69
12	13.49	10.09
15	13.74	10.63
18	12.01	9.58
21	11.55	9.53
24	11.02	9.29
27	12.00	10.13
30	12.12	10.24





干燥速率:

$$U = -\frac{dX}{Adt}$$

其中A为物料比表面积, 1.83m²/kg绝干物料; X为物料含水率量:

X = (G1 - G2)/G2

试编写一个MATLAB函数完成以下计算任务:

- •采用样条插值计算各实验点处的干燥速率;
- •当30秒内干燥速率下降超过50%时,认为恒速干燥阶段结束,此时的物料的含水量为临界含水量Xc,试根据以上实验结果求出其临界含水量,采用fprintf命令将计算结果输出在屏幕上。





```
function Exp05 01
t=[3,6,9,12,15,18,21,24,27,30];
G1=[10.3,13.09,12.16,13.49,13.74,12.01,11.55,11.02,12,12.12];
G2=[6.91,9.05,8.73,10.09,10.63,9.58,9.53,9.29,10.13,10.24];
A=1.83; X=(G1-G2)./G2; pp=pchip(t,X);
plot(t,X,'bo',3:30,ppval(pp,3:30),'b-')
sp=fnder(pp);U=-ppval(sp,t)/A
figure
plot(t,U, 'b-')
%find Xc
t2=3:0.5:30; U2=-ppval(sp,t2);
dU2=diff(U2);
for i=1:length(dU2)-1
    RdU2=abs(dU2(i))./U2(i)*100;
    if RdU2>50
        Xc=ppval(pp,t2(i));
        break
    end
end
fprintf('The Xc=%.4f\n',Xc)
```





在三个串联的CSTR反应器中,发生简单的一级不可逆反应,各釜浓度与时间的关系如下式所示:

$$\frac{dC_{A1}}{dt} = \frac{C_{A0} - C_{A1}}{\tau} - kC_{A1}$$

$$\frac{dC_{A2}}{dt} = \frac{C_{A1} - C_{A2}}{\tau} - kC_{A2}$$

$$\frac{dC_{A3}}{dt} = \frac{C_{A2} - C_{A3}}{\tau} - kC_{A3}$$

已知初始条件及参数为:进料初始浓度, CA0=1.8 kmol/m³(常数), 三釜内初始浓度分别为CA10=0.4 kmol/m³, CA20-0.2 kmol/m³, CA20-0.2 kmol/m³, k-0.5 min-1

CA20=0.2 kmol/m³, CA30=0.1kmol/m³, k=0.5min⁻¹, t=2min, 试编写一个MATLAB函数完成以下计算:

- 1) 求解在10分钟内三个反应器中组分A浓度随时间的变化, 输出各釜A浓度随时间的变化关系的图;
- 2) 计算三分钟后第2釜中A的浓度,将结果以1位小数的精度输出在屏幕上。





```
function Cha5CSTR
CA10 = 0.4; CA20 = 0.2; CA30 = 0.1;
stoptime = 10;
[t,y] = ode45(@Equations,[0:0.1:stoptime],[CA10 CA20 CA30]);
plot(t,y(:,1), 'k--', t,y(:,2), 'b:', t,y(:,3), 'r-')
legend('CA 1','CA 2','CA 3')
xlabel('Time (min)'),ylabel('Concentration')
T3=t(t==3);
CA2=y(T3,2);
fprintf('The concentration in 2nd tank at t=3 is %.1f,
kmo1/m3', CA2)
function dydt = Equations(t,y)
dydt=zeros(3,1);
CA0 = 1.8; k = 0.5; tau = 2;
CA1 = y(1); CA2 = y(2); CA3 = y(3);
dydt(1) = (CA0-CA1)/tau - k*CA1;
dydt(2) = (CA1-CA2)/tau - k*CA2;
dydt(3) = (CA2-CA3)/tau - k*CA3;
```



考试注意事项



- 仔细阅读题目,按题目要求做;
- 注意拼写与标点的应用;
- · 编程题目中,每句语句均有一定的分值;请不要在卷面上开天窗。





如果你对化工过程的建模感兴趣,欢迎选修四上学期的《MATLAB与化工模拟计算》

祝大家考试取得优异成绩!

