

化工手册

上 卷

化 工 手 册

张受谦 主编

山东科学技术出版社

一九八六年·济南

化 工 手 册

(上、下卷)

张受谦 主编

*

山东科学技术出版社出版

山东省新华书店发行

济南印刷厂印刷

*

850×1168毫米32开 86.875印张 9插页 2860千字

1986年7月第1版 1986年7月第1次印刷

印数：1—3500

书号15195·99 定价(上,下卷)25.00元

主 编 张受谦

副主编 李长太 吴庆邦 谢永福
张石铭 曹泽环

参加编写人员（以姓氏笔划为序）。

丁士均	于勤文	王民社	王光信	王洪孝	王建华
刘承志	刘德义	许家琪	刘亦凡	朱凤珍	任隆华
孙守樟	李建德	杜培德	李秀兰	李洪宽	周运逵
张大涛	赵成洪	唐继国	徐洪楷	徐魁智	高瑞华
戚平昇	陶英丕	傅文娥			

绘 图 孙素桢 谭斌源 杨宗建

责任编辑 霍宝珍

前　　言

在大力发展化学工业中，要经常进行企业的新建、改建、扩建和老厂的革新挖潜，以及设备的改造更新。设计计算是完成上述工作必不可少的重要任务。在设计计算中，许多化学工程技术人员和有关院校师生，都希望有一本包括基础数据、单元操作、化工工艺和机械设备在内的、内容比较全面的、简明适用的书，为此我们编写了这本《化工手册》。

《化工手册》共分四篇：第一篇为物理和化学数据，其中收集了供一般设计计算使用的基础理化数据。对于其他各篇专用的数据和图表，为查找方便，分别列入各篇。第二篇为化工单元操作，着重列举了各单元操作设备的设计计算方法和选择，并对过程原理作了扼要说明。第三篇为基础化工工艺，以通用的工艺计算内容、计算方法、典型工艺计算所需要的公式、数据及图表为主。第四篇为化工机械，主要介绍设备结构、强度、材料、防腐等方面的内容。

本手册适用于各类化工技术人员和有关大专院校师生使用。

本手册在编写过程中，曾得到山东化工学院各级领导的支持和山东省化学石油工业厅有关同志的关心，在此致谢。

编　者
一九八一年十二月

目 录

第一篇 物理和化学数据

第一章 单位换算和基本常数			
第一节 国际单位制(SI)	1	程式.....	228
第二节 在一些专门领域内常用的非国际制单位	6	三、压缩因子图.....	235
第三节 公制与英制、市制单位的换算	10	第四节 热膨胀.....	241
第四节 各种温标	13	一、线膨胀系数.....	241
第五节 能量折算因子	15	二、体膨胀系数.....	245
第六节 基本常数	16	第五节 粘度.....	247
第二章 物理性质		一、纯物质的粘度.....	247
第一节 物质的基本物理性质	19	二、水溶液的比粘度.....	255
一、单质和无机化合物的基本物理性质	20	第六节 表面张力.....	258
二、有机化合物的基本物理性质	85	一、纯物质的表面张力.....	258
第二节 密度	191	二、水溶液的表面张力.....	262
一、无机化合物水溶液的密度	191	三、界面张力.....	268
二、有机化合物水溶液的密度	205	第七节 旋光度.....	269
第三节 气体的膨胀和压缩	227	第八节 节流系数.....	271
一、理想气体状态方程式	227	第九节 水的性质.....	276
二、实际气体状态方		一、水的密度.....	276
		二、冰和水的蒸汽压.....	277
		三、水的沸点.....	278
		四、水和水蒸气的比热.....	279
		五、水的汽化热.....	280
		六、水的其他性质.....	280
		七、饱和水蒸气的性质.....	283
		第十节 空气的性质.....	285
		一、空气的密度.....	285
		二、空气的其他性质.....	287

第三章 热力学性质	
第一节 基本热力学数据	
据.....	289
一、单质和无机化合物的基本热力学数据.....	289
二、有机化合物的基本热力学数据.....	354
第二节 热容	403
一、单质和无机化合物的热容.....	403
二、有机化合物的比热.....	425
三、水溶液的比热.....	441
四、其他各种材料的比热.....	443
第三节 相变热	445
一、单质和无机化合物的熔化热和气化热.....	445
二、有机化合物的熔化热和气化热.....	456
第四节 溶解热	473
第四章 平衡数据	
第一节 相平衡	487
一、纯物质的蒸气压.....	487
二、溶液的蒸气压.....	550
三、沸点升高常数和凝固点下降常数.....	550
四、溶解度和溶度积常数.....	556
第二节 化学平衡	574
一、平衡常数.....	574
二、电离平衡.....	588
三、络合平衡	593
四、平衡常数与温度的关系	607
第五章 化学动力学数据	
第一节 反应速度方程式	610
第二节 活化能	610
第六章 电化学数据	
第一节 电导率和当量电导	619
一、电导率.....	619
二、当量电导和无限稀释当量电导.....	626
第二节 电池电动势和电极电位	629
一、电池电动势和电池的温度系数.....	629
二、电极电位.....	633
第七章 化学化工实验室知识	
第一节 毒物和危险品	645
第二节 试剂和指示剂	663
一、常用酸碱.....	663
二、指示剂.....	663
第三节 实验室的材料	
和器皿.....	668
一、干燥.....	668
二、冷却.....	669
三、加热.....	670
四、过滤器.....	672
五、坩埚.....	672
六、筛子.....	674
七、玻璃量器.....	675

第二篇 化工单元操作

第一章 流体流动	
第一节 概述	677
第二节 管道、管件及 阀门	677
一、管道	677
二、管件	691
三、阀门	707
第三节 管径的确定	726
一、流体的基本性质	726
二、流体的压力及其 测量	729
三、流体的流量及其 测量	730
第四节 流体流动的阻 力	738
一、不可压缩流体的 流动阻力	738
二、可压缩流体的流 动阻力	775
第二章 流体输送机械	
第一节 液体输送机械	776
一、泵的选用	776
二、B型单级悬臂式 离心水泵	795
三、D, GD型多级分段式 离心泵	795
四、R型热水循环泵	801
五、Y型卧式离心油 泵	801
六、F型悬臂耐腐蚀 离心泵	803
七、W型旋涡泵	803
八、容积式泵	805
九、KCB型齿轮油 泵	812
十、比例泵	812
十一、三柱塞高压泵	816
十二、ZQS型蒸汽活塞 泵	818
第二节 气体输送机械	824
一、压缩机	824
二、风机	843
三、真空泵	861
第三章 气相非均一系的 分离	
第一节 概述	870
一、除尘的目的	870
二、除尘方法	870
三、除尘器的选择	870
四、除尘器的分离效 率	870
五、粒径与粒度分布 的测定	872
第二节 重力沉降	873
一、沉降速度的计算	873
二、沉降室的计算	875
三、重力沉降器的优 缺点	876
四、惯性分离器	876
第三节 离心沉降	877
一、离心沉降速度的 计算	877

二、旋风分离器	877	三、离心机功率计算	923
第四节 过滤式除尘器	888	四、各类离心机的结	
一、填充层式除尘器	888	构及参数	929
二、袋式过滤器	888	第五章 机械搅拌	
第五节 湿法除尘器	893	第一节 概述	950
一、文丘里除尘器	893	一、搅拌的目的	950
二、泡沫除尘器	895	二、搅拌设备的基本	
三、填充式除尘器	896	结构	950
第四章 液相非均一系的		第二节 搅拌器	951
分离		一、分类	951
第一节 概述	897	二、桨式搅拌器	951
一、分离的作用	897	三、涡轮式搅拌器	954
二、悬浮液的分类	897	四、螺旋桨式搅拌器	957
三、悬浮液的分离方		五、特种类型搅拌器	960
法	897	六、搅拌器的选用	961
第二节 重力沉降及沉		第三节 搅拌操作	963
降器	897	一、叶轮的工作原理	963
一、重力沉降	897	二、影响搅拌操作的	
二、沉降器	898	因素及打漩现象	963
第三节 旋液分离器	900	三、挡板	964
一、旋液分离器的基		四、搅拌器的操作特	
本原理	900	性	965
二、固体颗粒的分离		第四节 搅拌器的功率	967
及悬浮液的增稠	901	一、基本概念	967
三、旋液分离器的设		二、功率关联式	967
计	902	三、功率曲线	970
第四节 过滤及其设备	902	四、搅拌器的功率计	
一、过滤的基本概念		算	977
和基本原理	902	第五节 搅拌中的传热	979
二、过滤机	905	一、传热结构	979
第五节 离心分离及其		二、传热计算	979
设备	919	三、给热系数	981
一、离心分离及分离		第六节 搅拌器的设计	983
特点	919	一、工业设计的基本	
二、离心机的分类及		方法	983
选用	920	二、搅拌器的结构设	

计.....	984	一、流体混合状态的 试验方法.....	1026
三、搅拌器的机械设 计.....	985	二、活塞流和完全混 合.....	1027
第六章 流态化		三、流态化床中的流 体混合.....	1027
第一节 概述.....	986	第七节 气力输送.....	1027
一、流态化现象.....	986	一、气力输送的特点 和分类.....	1027
二、流态化的主要用 途.....	988	二、稀相输送.....	1029
三、流态化床的特点 及床型.....	988	三、密相输送.....	1036
第二节 流态化床的流 体力学特性.....	990	第七章 传热	
一、流态化速度.....	990	第一节 概述.....	1039
二、床层压力降.....	995	第二节 热传导.....	1040
三、孔隙率 ε 与形状 系数 ϕ_s.....	997	一、稳定热传导.....	1040
第三节 流态化床主要 尺寸的确定.....	1000	二、非稳定热传导.....	1042
一、流态化床直径.....	1000	第三节 对流传热膜系 数的计算.....	1046
二、流态化床高度.....	1001	一、牛顿冷却定律.....	1046
第四节 流态化床中的 传热和传质.....	1005	二、强制对流的传热 膜系数.....	1047
一、流态化床中的传 热.....	1005	三、自然对流的传热 膜系数.....	1059
二、流态化床中的传 质.....	1011	四、有相变化时的传 热膜系数.....	1059
三、传热与传质相似.....	1013	五、非牛顿型流体的 传热膜系数.....	1065
第五节 流态化床的总 体结构.....	1015	六、液态金属 ($Pr \leqslant$ 0.10) 的传热膜 系数.....	1066
一、流体分布装置.....	1015	第四节 热辐射.....	1070
二、固体颗粒的进料 装置.....	1019	一、热辐射基本概念.....	1070
三、尘粒的分离装置.....	1019	二、两物体间的辐射.....	1074
四、挡板.....	1023	三、气体的辐射能力 及发射率(黑度).....	1074
第六节 流态化床中流 体的流动与混合.....	1026	第五节 传热计算.....	1078

一、传热的一般表达式	1078	二、估算传热系数的参考数据	1123
二、有效平均温度差的计算	1079	三、选择传热设备的参考资料	1130
三、污垢系数	1086	第八章 蒸发	
四、传热系数	1088	第一节 概述	1140
五、壁温、流体平均温度及定性温度的计算	1089	一、溶液的沸点和温度差损失	1140
六、传热面积的计算	1089	二、温度差损失(即沸点升高) Δ 的计算	1140
七、传热效率和传热单元数(NTU)法	1091	第二节 总传热系数的经验数据与计算	1142
第六节 间壁式换热设备	1096	一、总传热系数K的经验数据	1142
一、列管式换热器	1096	二、几种常见蒸发器沸腾传热膜系数的计算	1146
二、蛇管式换热器	1101	第三节 蒸发器的计算	1149
三、夹套式换热器	1103	一、单效蒸发器的计算	1149
四、螺旋板式换热器	1104	二、多效蒸发器的计算	1150
五、板式换热器	1106	第四节 多效蒸发操作	
六、板翅式换热器	1107	流程和效数选择	1155
七、翅片管式换热器(包括空冷器)	1109	一、多效蒸发操作流程	1155
八、鼓泡层中的间壁换热	1115	二、蒸发器的生产能力	1155
第七节 热损失与隔热	1116	三、多效蒸发中效数的限制	1157
一、热(冷)损失的计算	1116	第五节 蒸发器的种类和选型	1158
二、隔热层厚度的计算	1117	一、蒸发器的种类	1158
第八节 传热计算的经 验参考数据和 选择传热设备 的部分参考资 料	1121	二、蒸发器的选型	1163
一、估算传热膜系数的参考数据	1121	第六节 蒸发器的设计	1164

一、蒸发器设计的基本程序	1164	第四节 吸收操作设计	
二、自然循环蒸发器的设计	1164	计算	1206
第七节 蒸发辅助设备设计	1167	一、吸收塔的物料衡算	1206
一、混合冷凝器的设计计算	1167	二、吸收剂用量或液气比的确定	1207
二、水喷射冷凝器的设计计算	1170	三、塔径的计算	1209
第八节 立式热虹吸再沸器的计算	1171	四、填料层高度的计算	1210
一、立式热虹吸再沸器内加热过程	1171	五、高浓度气体吸收的计算	1215
二、设计计算	1173	六、理论塔板数的计算	1216
第九章 吸收		第五节 解吸	1217
第一节 概述	1184	一、解吸的特点	1217
一、吸收的特点	1184	二、解吸操作的填料层高度（或塔板数）的计算	1218
二、吸收操作的工业应用	1184	第六节 不等温吸收	1219
三、相组成的表示法及换算	1184	一、吸收时的热效应	1219
四、溶剂的选择	1187	二、热效应对吸收操作的影响	1219
第二节 平衡关系	1187	三、不等温吸收的热量计算	1219
一、气体在液体中的溶解度	1187	第七节 多组分吸收	1222
二、亨利定律	1190	一、平衡关系—平衡线	1222
第三节 传质原理	1192	二、物料衡算—操作线	1223
一、分子扩散与费克定律	1192	三、理论塔板数的求法及回收率的计算	1223
二、在气体或液体中的分子扩散计算式	1192	第八节 化学吸收	1226
三、分子扩散系数	1193	一、化学吸收机理	1226
四、对流扩散与传质速率方程	1196	二、伴有不可逆化学反应的吸收速度	1227
五、传质系数的求取	1199	第十章 蒸馏	

第一节 汽液平衡关系	1230	第六节 二元物系精馏	
一、吉布斯相律	1230	的计算	1279
二、理想气体混合物		一、物料衡算和操作	
(道尔顿定律).....	1230	线方程	1279
三、理想液体混合物		二、解析法求理论塔	
(拉乌尔定律).....	1230	板数	1281
四、非理想气体混合		三、图解法求理论塔	
物	1231	板数	1284
五、非理想液体混合		第七节 多元物系蒸馏	
物	1231	计算	1292
第二节 二元物系的汽		一、物料衡算	1292
液平衡	1231	二、关键组分的选择	1293
一、理想气体和理想		三、成分分布	1293
液体	1231	四、理论塔板数	1294
二、非理想气体和非		第八节 特殊蒸馏	1298
理想液体	1231	一、平衡关系	1298
第三节 多元物系的气		二、恒沸蒸馏及其计	
液平衡	1240	算	1299
一、理想多元物系	1240	三、萃取蒸馏及其计	
二、理想三元物系	1241	算	1308
三、非理想三元物系	1242	四、水蒸气蒸馏	1311
四、非理想多元物系	1249	第九节 间歇蒸馏	1313
第四节 气液平衡常数		一、简单蒸馏计算	1313
计算	1251	二、恒馏出液组成的	
一、低压、中压和高		间歇蒸馏计算	1315
压下烃类的气液		三、恒回流比的间歇	
平衡常数	1251	蒸馏计算	1318
二、气液平衡常数的		第十一章 液—液萃取	
计算方法	1258	第一节 概述	1320
第五节 闪蒸计算	1277	第二节 相平衡	1320
一、泡点和露点的计		一、相组成的表示	1320
算	1278	二、相图	1321
二、二元物系平衡闪		第三节 分配系数	1327
蒸	1278	第四节 溶剂的选择	1328
三、多元物系平衡闪		一、溶剂的选择	1328
蒸	1278	二、三元物系溶剂	

的选择	1329	一、泡罩的种类	1389
第五节 萃取流程及其计算		二、泡罩的尺寸	1391
一、单级萃取计算	1340	三、泡罩的排列	1391
二、多级错流萃取计算	1341	四、溢流堰和降液管	1384
三、连续逆流多级萃取计算	1344	五、排液孔	1385
四、萃取剂最小用量	1350	六、齿缝开度	1385
五、具有回流的多级逆流萃取	1351	七、泡罩塔板的压降	1386
六、具有多溶剂流的多级逆流萃取	1354	八、液面落差	1388
七、具有回流和循环溶剂的多级逆流萃取	1355	九、雾沫夹带	1388
八、具有回流和两个进料点的多级逆流萃取	1356	十、设计程序	1390
九、双溶剂萃取	1359	第四节 篮板塔板的设计	
十、微分萃取	1361	一、篮孔	1391
十一、多元萃取	1362	二、气体通过篮孔时的速度	1395
第十二章 气液传质设备		三、溢流堰和降液管	1395
第一节 概述	1364	四、篮板压降	1395
一、板式塔	1364	五、液面落差	1397
二、填料塔	1364	六、雾沫夹带	1397
三、特殊接触塔型	1364	七、漏液	1397
第二节 板式塔	1364	八、设计程序	1399
一、塔板的类型	1364	第五节 浮阀塔板的设计	
二、塔板间距	1365	一、浮阀的种类	1401
三、塔内径	1366	二、浮阀的排列	1402
四、溢流堰	1369	三、浮阀数目的确定	1402
五、降液管	1374	四、溢流堰和降液管	1403
六、塔板压降	1381	五、阀孔泄漏	1403
第三节 泡罩塔板的设计		六、塔板压降	1403
计	1381	七、液面落差	1404
		八、雾沫夹带	1404
		九、设计程序	1406
		第六节 塔板效率的计算	
		算	1406
		一、塔板效率的表示方法	1406

二、影响塔板效率的因素	1408	二、计算方法	1468
三、塔板效率的计算	1408	第七节 空气调湿和水的冷却	1479
第七节 填料塔	1416	一、调湿过程的传热与传质	1479
一、几种典型填料	1416	二、调湿设备	1481
二、填料层的特性	1427	三、凉水塔的计算	1482
三、填料塔的设计	1429		
第十三章 干燥		第十四章 冷冻	
第一节 概述	1444	第一节 概述	1486
一、干燥的特点	1444	第二节 蒸气压缩制冷	1487
二、干燥的分类	1444	一、单级蒸气压缩制冷循环	1487
第二节 湿空气的性质		二、多级蒸气压缩制冷循环	1491
与湿度图	1445	三、复叠式制冷循环	1492
一、湿空气的性质	1445	第三节 冷冻剂	1493
二、湿空气的湿度图	1448	一、冷冻剂的种类	1493
三、湿度图的用法	1449	二、对冷冻剂性能的要求	1493
第三节 干燥器的物料衡算与热量衡算		三、主要冷冻剂的特性	1494
一、物料衡算	1451	四、冷冻剂的分类及适用范围	1500
二、热量衡算	1452	第四节 蒸汽喷射制冷	1502
三、干燥器出口空气状态的确定	1455	一、原理及流程	1502
第四节 干燥速率与干燥时间		二、主要设备	1503
一、干燥速率	1458	三、热力计算	1504
二、干燥时间	1461	四、多级喷射制冷	1504
第五节 干燥器	1462	五、影响冷冻能力的因素	1505
一、对流干燥器	1462	第五节 氨吸收制冷	1505
二、冷冻干燥器	1465	一、原理及流程	1505
三、干燥器的选型	1466	二、吸收制冷的能量消耗	1506
第六节 干燥器的计算	1468	第六节 溴化锂吸收制冷	
一、计算前的准备工作	1468	冷	1507

一、溴化锂吸收制冷	1514
基本原理	1507
二、流程及设备	1507
三、平衡数据及操作	
过程的分析	1509
四、吸收制冷的特点	1510
第七节 载冷剂	1513
一、载冷剂的要求和种类	1513
二、载冷剂的选择	1513
三、主要载冷剂的理化性质	1514
四、防腐蚀	1514
第八节 深冷过程	1523
一、深冷的应用及方法	1523
二、逐级液化冷冻循环	1523
三、气体节流制冷循环	1524
四、气体对外作功的深冷循环	1526
五、典型的深冷气体分离过程	1527

第三篇 基础化工工艺

第一章 物料衡算

第一节 物料衡算的基本关系式和方法	1532
一、物料衡算的意义	1532
二、物料衡算的基本关系式	1532
三、物料衡算的方法和步骤	1533
四、物料衡算基准的确定	1533

第二节 化学反应过程的物料衡算	1536
一、转化率、产率、收率的计算	1536
二、联系物料衡算法	1537
三、具有循环过程的物料衡算	1537

第二章 能量衡算

第一节 能量衡算的原

理	1541
一、基本原理	1541
二、能量平衡的基本关系式	1541
三、热量衡算	1543

第二节 热量衡算的原	
则和步骤	1544

第三节 显热的计算	1546
一、显热的普遍关系	

式	1546
---	------

二、理想气体的热容	1546
-----------	------

三、真实气体的热容	1552
-----------	------

四、用焓值求气体的显热	1552
-------------	------

五、固体的热容	1558
---------	------

六、液体的热容	1563
---------	------

第四节 相变潜热	1566
----------	------

一、相变潜热的一般	
-----------	--

关系式	1567	六、干法脱硫	1603
二、熔化热	1567	第四节 原料气中一氧化碳的清除	1625
三、汽化热	1567	一、热力学关系	1635
第五节 化学反应热	1568	二、变换催化剂	1635
一、用盖斯定律计算	1568	三、催化剂用量的计算	1636
二、用标准生成热和标准燃烧热计算	1568	第五节 原料气中二氧化硫的清除	1648
三、反应热与温度的关系	1569	一、物理吸收法	1648
四、工业反应的热效应	1569	二、化学吸收法	1649
应	1569	第六节 原料气中微量杂质的清除	1683
第六节 物料平衡和能量平衡的联合求解	1570	一、铜洗法	1683
第七节 热力学图表在能量平衡中的应用	1572	二、甲烷化法	1687
第三章 合成氨		第七节 氨的合成	1692
第一节 合成氨的原理和流程	1576	一、热力学关系	1692
第二节 合成氨原料气的制备	1578	二、含氨混合气的物理数据	1693
一、固体燃料气化制原料气	1578	三、氨合成催化剂及催化剂用量的计算	1695
二、气体烃类制原料气	1578	第八节 液氨及氨水	1757
三、液态烃部分氧化制气	1579	第四章 尿素	
第三节 原料气中硫化物的清除	1600	第一节 尿素的合成原理及流程	1791
一、氨水脱硫	1600	第二节 合成尿素原料的增压	1792
二、碳酸钠水溶液脱硫	1602	第三节 尿素的合成	
三、乙醇胺溶液脱硫	1602	第四节 未反应物的循环	1822
四、低温甲醇脱硫	1602	一、减压分解回收	1822
五、碳酸丙烯脂脱硫	1603	二、二氧化碳气提和高压冷凝	1824