

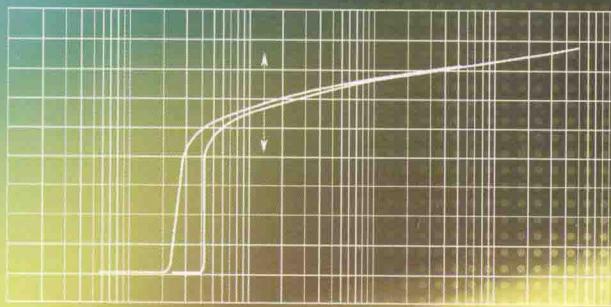
第二版

◆ 高等学校教材 ◆

制药化工原理

◆ 王志祥 黄德春 主编

Principles of
Pharmaceutical and
Chemical Engineering



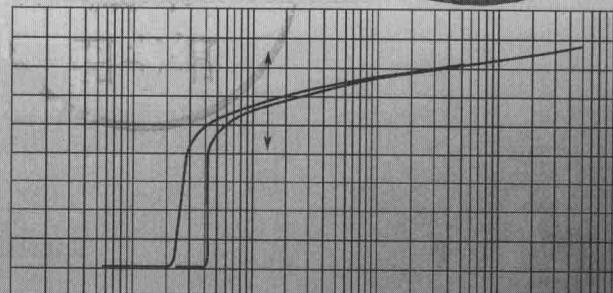
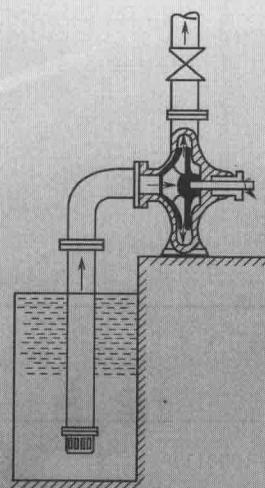
化学工业出版社

◆ 高等学校教材 ◆

制药化工原理

◆ 王志祥 黄德春 主编

Principles of
Pharmaceutical and
Chemical Engineering



化学工业出版社

本书在广受好评的第一版基础上进行了全面的修订、更新。根据制药工业的特点和制药化工原理课程的教学要求，精选若干个典型单元操作进行介绍，包括绪论、流体流动、流体输送设备、液体搅拌、沉降与过滤、传热、蒸发、结晶、蒸馏、吸收、萃取、干燥、吸附与离子交换、膜分离技术。本书力求能全面系统地阐明制药化工过程的基本原理和工程方法，注重理论与实践以及药学与工程学的结合，书中列举了大量实例，增加了知识拓展，使得本书更具实用性和可读性。

本书既可作为高等院校制药工程专业、药物制剂专业以及相关专业的教材，也可供化工与制药行业从事研究、设计和生产的工程技术人员参考。

图书在版编目 (CIP) 数据

制药化工原理/王志祥，黄德春主编. —2 版. —北京：
化学工业出版社，2014. 7

高等学校教材

ISBN 978-7-122-20679-4

I . ①制… II . ①王… ②黄… III . ①制药工业-化工
原理-教材 IV . ①TQ460. 1

中国版本图书馆 CIP 数据核字 (2014) 第 098509 号

责任编辑：杨燕玲 张 赛
责任校对：宋 玮

装帧设计：韩 飞

出版发行：化学工业出版社（北京市东城区青年湖南街 13 号 邮政编码 100011）
印 刷：北京永鑫印刷有限责任公司
装 订：三河市宇新装订厂
787mm×1092mm 1/16 印张 29 1/2 字数 728 千字 2014 年 9 月北京第 2 版第 1 次印刷

购书咨询：010-64518888（传真：010-64519686） 售后服务：010-64518899
网 址：<http://www.cip.com.cn>
凡购买本书，如有缺损质量问题，本社销售中心负责调换。

定 价：49.00 元

版权所有 违者必究

编写人员名单

主编 王志祥 黄德春

副主编 杨照 史益强

编者 (以姓氏笔画为序)

王志祥 史益强 李想 杨照

黄德春 崔志芹 戴琳

前 言

本书第一版自 2005 年出版以来，已受到许多兄弟院校及相关行业的同行、读者的支持和肯定。使用实践证明，第一版的章节体系、内容、深浅等尚能满足教学需要。但由于制药工业的飞速发展，新技术、新工艺和新设备层出不穷，对人才素质和教材质量也提出了更高要求。第一版的某些内容已不能适应本课程的教学要求，因此决定再版修订。

修订时仍保持第一版的原有特点，精简和改写了部分章节，注重理论与实践以及药学与工程学的结合。为便于学生更好地掌握教学内容，新版教材各章前均增加了学习要求，包括掌握、熟悉和了解三个层次，章后增加了思考题，更新了部分习题，并给出了参考答案。新版教材还通过穿插较多的知识拓展、相关知识介绍以及较多的工程实例（案例），使其趣味性、实用性和可读性得到显著提高。

新版教材由中国药科大学王志祥教授和黄德春副教授主编并统稿。参加修订工作的人员有王志祥（绪论、液体搅拌、蒸馏、萃取、干燥）、史益强（萃取）、黄德春（蒸发、结晶、蒸馏）、杨照（沉降与过滤、传热、吸收）、崔志芹（吸附与离子交换、膜分离技术）、李想（流体流动、流体输送设备）、戴琳（流体输送设备、附录）。

作者为本书准备了多媒体教学课件，可供使用单位索取。E-mail：chinawzx@sohu.com。

新版教材是中国药科大学“十二五”规划教材，并得到教育部高等学校专业综合改革试点项目（制药工程卓越工程师计划）和江苏省“十二五”重点专业（制药工程）建设项目的支持。一些同行专家也对本书的再版提出了宝贵意见。作者在此一并表示诚挚的谢意。

由于水平所限，错误和不当之处仍在所难免，恳请广大读者批评指正，以使本书更趋完善。

王志祥

2014 年 5 月于中国药科大学

第一版前言

1998年根据国家教育部制定的“面向21世纪教学内容和课程体系改革”的要求，我国高等药学教育的专业设置发生了巨大变革。改革前，高等药学教育共有15个专业，改革后仅保留了药学、药物制剂和中药学3个专业，但在化工与制药类专业中却新增加了制药工程专业。在大幅度削减专业的情况下，国家却增设制药工程这一新的专业学科，反映了制药工业对制药工程型人才的需求。正因为如此，国内的许多高校相继设立了制药工程专业。由于是新建专业，因而普遍缺乏适用的制药工程类教材。

2004年8月全国高等学校制药工程专业发展战略与规范研讨会在长春召开，会上制定了制药工程专业规范，并将制药化工原理定为制药工程专业课程体系的主要核心课程之一。虽然国内已有多种版本的化工原理教材，但仍缺乏反映制药工程专业特点的化工原理教材。本教材正是根据长春会议精神以及制药化工原理课程的教学要求而编写的，目的是为制药化工原理课程的教学提供较为适宜的教材。

制药化工单元操作的种类很多，每种单元操作均有十分丰富的内容。根据制药工业的特点和制药化工原理课程的教学要求，本书精选了若干个典型单元操作进行介绍，力求全面系统地阐明制药化工过程的基本原理和工程方法。全书共分十四章，包括流体流动、流体输送设备、液体搅拌、沉降与过滤、传热、蒸发、结晶、蒸馏、吸收、萃取、干燥、冷冻、吸附与离子交换、膜分离技术等内容。

虽然作者在编写和修改过程中已作了很大努力，但由于水平所限，错误和不当之处在所难免，恳请广大读者批评指正，以利于该书的进一步修改和完善。

本书是作者编著的《制药工程学》教材的姊妹篇，可作为高等院校制药工程专业、药物制剂专业及相关专业的教材，也可作为化工与制药行业从事研究、设计和生产的工程技术人员参考。

四川大学肖泽仪教授、华东理工大学曾作祥教授对书稿进行了审阅，中国药科大学姚文兵教授、南京大学张志炳教授给作者提供了许多支持和帮助，在此我谨向他们以及所有为本书出版提供过帮助的同志表示诚挚的谢意。

王志祥

2005年3月于中国药科大学

目 录

| | |
|-----------------|----------|
| 绪论 | 1 |
| 一、制药过程与单元操作 | 1 |
| 二、制药化工原理的性质和任务 | 2 |
| 三、单位换算 | 2 |
| 习题 | 4 |
| 第一章 流体流动 | 5 |
| 第一节 流体静力学 | 5 |
| 一、流体的密度 | 6 |
| 二、流体的压强 | 8 |
| 三、流体静力学基本方程式 | 9 |
| 四、流体静力学基本方程式的应用 | 11 |
| 第二节 流体在管内的流动 | 16 |
| 一、流量与流速 | 16 |
| 二、稳态流动与非稳态流动 | 17 |
| 三、连续性方程式 | 18 |
| 四、伯努利方程式 | 19 |
| 第三节 流体在管内的流动现象 | 26 |
| 一、牛顿粘性定律与流体的粘度 | 26 |
| 二、流动类型与雷诺准数 | 27 |
| 三、流体在圆管内的速度分布 | 29 |
| 四、层流内层 | 29 |
| 第四节 流体在管内的流动阻力 | 30 |
| 一、直管阻力 | 30 |
| 二、局部阻力 | 34 |
| 三、管路系统的总能量损失 | 35 |
| 四、降低管路系统流动阻力的途径 | 38 |
| 第五节 管路计算 | 38 |
| 第六节 流速与流量的测量 | 40 |
| 一、测速管（皮托管） | 40 |
| 二、孔板流量计 | 42 |

| | |
|----------------------------|-----|
| 三、文丘里流量计 | 43 |
| 四、转子流量计 | 43 |
| 五、涡轮流量计 | 45 |
| 第七节 管子、管件、阀门及管道 | 45 |
| 一、公称压力和公称直径 | 45 |
| 二、管子 | 46 |
| 三、管件 | 46 |
| 四、阀门 | 47 |
| 五、管道连接 | 49 |
| 习题 | 50 |
| 思考题 | 51 |
| 第二章 流体输送设备 | 53 |
| 第一节 液体输送设备 | 53 |
| 一、离心泵 | 53 |
| 二、其他类型泵 | 69 |
| 第二节 气体输送设备 | 75 |
| 一、离心式通风机 | 75 |
| 二、鼓风机 | 78 |
| 三、压缩机 | 78 |
| 四、真空泵 | 80 |
| 习题 | 82 |
| 思考题 | 82 |
| 第三章 液体搅拌 | 83 |
| 第一节 搅拌器及其选型 | 84 |
| 一、常见搅拌器 | 84 |
| 二、搅拌器选型 | 86 |
| 三、提高搅拌效果的措施 | 88 |
| 第二节 搅拌功率 | 89 |
| 一、均相液体的搅拌功率 | 89 |
| 二、非均相液体的搅拌功率 | 94 |
| 三、非牛顿型液体的搅拌功率 | 95 |
| 习题 | 97 |
| 思考题 | 97 |
| 第四章 沉降与过滤 | 98 |
| 第一节 重力沉降 | 98 |
| 一、重力沉降速度 | 99 |
| 二、降尘室 | 102 |
| 三、沉降槽 | 105 |
| 第二节 离心沉降 | 106 |
| 一、惯性离心力作用下的沉降速度和分离因数 | 106 |

| | |
|---------------------|-----|
| 二、离心分离设备 | 107 |
| 第三节 过滤 | 112 |
| 一、基本概念 | 113 |
| 二、过滤基本方程式 | 114 |
| 三、恒压过滤及恒压过滤常数的测定 | 118 |
| 四、过滤设备 | 122 |
| 五、滤饼的洗涤 | 125 |
| 六、过滤机的生产能力 | 126 |
| 第四节 气体净化 | 128 |
| 一、机械除尘 | 128 |
| 二、过滤除尘 | 128 |
| 三、洗涤除尘 | 129 |
| 四、洁净空气净化流程及专用过滤器 | 130 |
| 习题 | 133 |
| 思考题 | 134 |
| 第五章 传热 | 135 |
| 第一节 概述 | 135 |
| 一、传热基本方式 | 136 |
| 二、典型换热器结构 | 136 |
| 三、换热器的主要性能指标 | 138 |
| 四、稳态传热和非稳态传热 | 139 |
| 第二节 热传导 | 139 |
| 一、基本概念和傅里叶定律 | 139 |
| 二、平壁的稳态热传导 | 141 |
| 三、圆筒壁的稳态热传导 | 144 |
| 第三节 对流传热 | 147 |
| 一、对流传热分析 | 147 |
| 二、对流传热速率方程 | 148 |
| 三、对流传热系数 | 148 |
| 第四节 传热计算 | 161 |
| 一、能量衡算 | 161 |
| 二、总传热速率微分方程和总传热速率方程 | 163 |
| 三、总传热系数 | 164 |
| 四、平均温度差 | 166 |
| 五、设备热损失的计算 | 170 |
| 第五节 换热器 | 170 |
| 一、间壁式换热器 | 171 |
| 二、传热过程的强化 | 178 |
| 习题 | 179 |
| 思考题 | 180 |

| | |
|-------------------------|-----|
| 第六章 蒸发 | 181 |
| 第一节 概述 | 181 |
| 一、蒸发过程的特点 | 181 |
| 二、蒸发的分类 | 182 |
| 第二节 单效蒸发 | 183 |
| 一、单效蒸发流程 | 183 |
| 二、单效蒸发的计算 | 183 |
| 第三节 温度差损失与总传热系数 | 186 |
| 一、蒸发过程的温度差损失 | 186 |
| 二、蒸发器的总传热系数 | 188 |
| 第四节 多效蒸发 | 189 |
| 一、多效蒸发原理 | 189 |
| 二、多效蒸发流程 | 190 |
| 三、多效蒸发的计算 | 191 |
| 第五节 蒸发器的生产能力、生产强度和效数的限制 | 200 |
| 一、生产能力与生产强度 | 200 |
| 二、效数的限制 | 200 |
| 第六节 蒸发过程的其他节能方法 | 200 |
| 一、额外蒸汽的引出 | 201 |
| 二、热泵蒸发 | 201 |
| 三、冷凝水自蒸发的利用 | 202 |
| 第七节 蒸发设备 | 202 |
| 一、蒸发设备的结构 | 202 |
| 二、蒸发器的选型 | 207 |
| 习题 | 208 |
| 思考题 | 209 |
| 第七章 结晶 | 210 |
| 第一节 基本概念 | 210 |
| 一、溶解度 | 210 |
| 二、过饱和度 | 212 |
| 第二节 结晶动力学 | 213 |
| 一、晶核的形成 | 213 |
| 二、晶体的生长 | 214 |
| 第三节 结晶操作与控制 | 215 |
| 一、结晶操作的性能指标 | 215 |
| 二、结晶方式 | 216 |
| 三、结晶的操作方式 | 217 |
| 四、结晶操作的控制 | 218 |
| 第四节 结晶计算 | 219 |
| 一、物料衡算 | 219 |

| | |
|----------------------|------------|
| 二、热量衡算 | 220 |
| 第五节 结晶设备 | 221 |
| 一、冷却式结晶器 | 221 |
| 二、蒸发式结晶器 | 223 |
| 三、真空式结晶器 | 223 |
| 习题 | 225 |
| 思考题 | 225 |
| 第八章 蒸馏 | 226 |
| 第一节 概述 | 226 |
| 第二节 双组分溶液的气液平衡 | 227 |
| 一、溶液的蒸气压及拉乌尔定律 | 227 |
| 二、温度组成图 ($t-y-x$ 图) | 229 |
| 三、气液平衡图 ($y-x$ 图) | 230 |
| 四、双组分非理想溶液 | 230 |
| 五、挥发度及相对挥发度 | 232 |
| 第三节 蒸馏与精馏原理 | 234 |
| 一、简单蒸馏与平衡蒸馏 | 234 |
| 二、精馏原理 | 235 |
| 第四节 双组分连续精馏塔的计算 | 238 |
| 一、理论板及恒摩尔流假设 | 238 |
| 二、全塔物料衡算 | 239 |
| 三、精馏段操作线方程 | 240 |
| 四、提馏段操作线方程 | 241 |
| 五、进料热状况和进料方程 | 241 |
| 六、理论板数的确定 | 246 |
| 七、回流比的影响与选择 | 249 |
| 八、理论板数的简捷计算 | 253 |
| 九、塔高和塔径的计算 | 254 |
| 十、连续精馏装置的热量衡算 | 256 |
| 第五节 间歇精馏 | 258 |
| 一、恒回流比的间歇精馏 | 258 |
| 二、恒馏出液组成的间歇精馏 | 259 |
| 第六节 特殊蒸馏 | 260 |
| 一、恒沸精馏 | 260 |
| 二、萃取精馏 | 261 |
| 三、水蒸气蒸馏 | 262 |
| 四、分子蒸馏 | 265 |
| 第七节 精馏塔 | 268 |
| 一、板式塔 | 268 |
| 二、填料塔 | 271 |

| | |
|------------------|-----|
| 习题 | 276 |
| 思考题 | 277 |
| 第九章 吸收 | 278 |
| 第一节 概述 | 278 |
| 一、吸收过程的基本概念 | 278 |
| 二、吸收的工业应用 | 278 |
| 三、吸收的分类 | 279 |
| 四、吸收与解吸 | 279 |
| 五、吸收剂的选择 | 280 |
| 第二节 气液相平衡 | 281 |
| 一、溶解度曲线 | 281 |
| 二、气液相平衡关系式 | 282 |
| 第三节 传质机理与吸收速率 | 286 |
| 一、传质机理 | 286 |
| 二、对流传质与双膜理论 | 293 |
| 三、吸收速率方程式 | 294 |
| 四、气膜控制与液膜控制 | 299 |
| 第四节 吸收塔的计算 | 300 |
| 一、物料衡算与操作线方程 | 300 |
| 二、吸收剂用量与最小液气比 | 301 |
| 三、填料层高度的计算 | 304 |
| 四、吸收塔的操作型计算 | 309 |
| 五、体积吸收系数的测定 | 310 |
| 第五节 解吸及其他类型吸收 | 311 |
| 一、解吸操作及计算 | 311 |
| 二、化学吸收 | 312 |
| 习题 | 312 |
| 思考题 | 313 |
| 第十章 萃取 | 314 |
| 第一节 液液萃取 | 315 |
| 一、液液萃取流程 | 315 |
| 二、部分互溶三元物系的液液萃取 | 316 |
| 三、萃取剂的选择 | 319 |
| 四、萃取过程的计算 | 321 |
| 五、液液萃取设备 | 325 |
| 第二节 固液萃取 | 328 |
| 一、药材有效成分的提取过程及机理 | 329 |
| 二、常用提取剂和提取辅助剂 | 330 |
| 三、提取方法 | 331 |
| 四、提取过程的主要工艺参数 | 334 |

| | |
|----------------------------|-----|
| 五、提取设备 | 335 |
| 第三节 超临界流体萃取 | 340 |
| 一、超临界流体 | 340 |
| 二、超临界流体萃取原理 | 340 |
| 三、超临界萃取剂 | 341 |
| 四、超临界流体萃取药物成分的优点 | 341 |
| 五、超临界 CO ₂ 萃取装置 | 342 |
| 习题 | 343 |
| 思考题 | 343 |
| 第十一章 干燥 | 345 |
| 第一节 概述 | 345 |
| 一、去湿方法 | 345 |
| 二、干燥的分类 | 346 |
| 三、对流干燥流程 | 348 |
| 四、对流干燥过程 | 348 |
| 第二节 湿空气的性质和湿度图 | 349 |
| 一、湿空气的性质 | 349 |
| 二、湿空气的湿度图及其应用 | 354 |
| 第三节 湿物料的性质 | 358 |
| 一、物料含水量的表示方法 | 358 |
| 二、湿物料中水分的性质 | 358 |
| 第四节 干燥过程的计算 | 360 |
| 一、物料衡算 | 360 |
| 二、热量衡算 | 362 |
| 三、干燥系统的热效率 | 364 |
| 第五节 干燥速率和干燥时间 | 366 |
| 一、干燥速率 | 366 |
| 二、恒定干燥条件下的干燥曲线与干燥速率曲线 | 367 |
| 三、恒定干燥条件下的干燥时间 | 369 |
| 第六节 干燥设备 | 370 |
| 一、常用干燥器 | 370 |
| 二、干燥器的选型 | 377 |
| 习题 | 378 |
| 思考题 | 378 |
| 第十二章 吸附与离子交换 | 380 |
| 第一节 吸附 | 380 |
| 一、基本原理 | 380 |
| 二、吸附剂的物理性质 | 381 |
| 三、常用吸附剂 | 382 |
| 四、吸附平衡与吸附等温线 | 384 |

| | |
|--|------------|
| 五、吸附传质机理与吸附速率 | 389 |
| 六、吸附过程的计算 | 391 |
| 七、吸附剂的再生 | 397 |
| 第二节 离子交换 | 398 |
| 一、基本原理 | 398 |
| 二、离子交换树脂 | 398 |
| 三、离子交换设备 | 401 |
| 习题 | 403 |
| 思考题 | 403 |
| 第十三章 膜分离技术 | 404 |
| 第一节 概述 | 404 |
| 一、膜分离原理 | 404 |
| 二、膜的分类 | 405 |
| 三、膜材料 | 406 |
| 四、膜组件 | 406 |
| 第二节 超滤 | 408 |
| 一、超滤原理 | 408 |
| 二、超滤操作的控制 | 409 |
| 三、超滤在制药工业中的应用 | 411 |
| 第三节 反渗透 | 412 |
| 一、反渗透原理 | 412 |
| 二、反渗透流程 | 413 |
| 三、反渗透在制药工业中的应用 | 415 |
| 第四节 电渗析 | 415 |
| 一、电渗析原理 | 415 |
| 二、电渗析操作 | 416 |
| 三、电渗析在制药工业中的应用 | 417 |
| 思考题 | 418 |
| 附录 | 419 |
| 附录 1 单位换算因数 | 419 |
| 附录 2 饱和水的物理性质 | 419 |
| 附录 3 水在不同温度下的粘度 | 421 |
| 附录 4 某些有机液体的相对密度（液体密度与4℃时水的密度之比） | 422 |
| 附录 5 某些液体的物理性质 | 423 |
| 附录 6 部分无机盐水溶液的沸点（101.33kPa） | 425 |
| 附录 7 饱和水蒸气表（按温度排列） | 426 |
| 附录 8 饱和水蒸气表（按压力排列） | 427 |
| 附录 9 干空气的热物理性质（ $p=1.013\times 10^5\text{ Pa}$ ） | 428 |
| 附录 10 液体的粘度 | 429 |
| 附录 11 气体的粘度（101.3kPa） | 431 |

| | |
|--------------------------|------------|
| 附录 12 固体材料的导热系数 | 432 |
| 附录 13 某些液体的导热系数 | 433 |
| 附录 14 气体的导热系数 (101.3kPa) | 435 |
| 附录 15 液体的比热 | 437 |
| 附录 16 气体的比热 (101.3kPa) | 439 |
| 附录 17 液体的汽化潜热 (蒸发潜热) | 441 |
| 附录 18 液体表面张力共线图 | 443 |
| 附录 19 管子规格 | 445 |
| 附录 20 常用流速范围 | 447 |
| 附录 21 IS 型单级单吸离心泵规格 (摘录) | 448 |
| 附录 22 错流和折流时的对数平均温度差校正系数 | 450 |
| 附录 23 换热器系列标准 (摘录) | 451 |
| 附录 24 壁面污垢热阻 | 453 |
| 附录 25 几种常用填料的特性数据 | 453 |
| 参考文献 | 455 |

绪 论

学习要求

1. 掌握：单位换算。
2. 熟悉：制药过程与单元操作。
3. 了解：本课程的学习方法。

一、制药过程与单元操作

制药工业是根据中、西医相结合的临床实践生产医疗上所需的药品，即通过反应、分离、制剂等处理方法制成可供使用的药品。

一个药品要实现工业化生产必须做到技术上先进，经济上合理。因此，化学反应的速度要快，目标产物的收率要高，这就要求原料的纯度要高，配料比要合适，混合接触要充分，并在适宜的温度和压力下进行反应。要实现这些条件，原料可通过精制以除去有害的杂质，通过计量来实现适宜的配料比，通过输送设备被输送至反应器内，通过搅拌等方法使物料充分混合接触。此外，可利用加热蒸汽、导热油或冷却水、冷冻盐水等以维持适宜的反应温度，通过压缩机或真空泵等以维持适宜的操作压力等。反应结束后，获得的物料一般为混合物，其中既有目标产物，又有副产物及未反应的原料，必须通过分离才能获得所需要的产品——原料药，并回收未反应的原料及副产物。原料药经制剂等方法处理后即成为出厂的药品。可见，反应、分离、制剂构成了药品生产的主要工艺过程，其中反应是整个工艺过程的核心，是有机合成、反应工程学等课程所涉及的内容。分离过程是物理加工过程，它与反应过程密切相关，是整个生产工艺中不可或缺的重要组成部分，也是本课程的核心内容。原料药必须通过制剂等方法处理后才能成为所需要的药品，这是药剂学、制药工程学等课程所涉及的内容。反应、分离、制剂所需设备的投资和操作费用往往决定了一个药品的经济效益。对制药工程师而言，反应、分离、制剂等方面的知识是必须具备的基本知识。

药品的种类很多，每一种药品都有其独特的生产过程，但归纳起来，各种不同的生产过程都是由若干个化学反应和若干个基本的物理操作串联而成，每一个基本的物理操作过程都称为一个单元操作。例如，利用混合物中各组分的挥发度差异来分离液体混合物的操作过程称为精馏单元操作；利用各组分在液体溶剂中的溶解度差异来分离气体混合物的操作过程称为吸收单元操作；利用各组分在液体萃取剂中的溶解度不同来分离液体或固体混合物的操作过程称为萃取单元操作；利用混合物中各组分与固体吸附剂表面分子结合力的不同，使其中

的一种或几种组分分离出来的操作过程称为吸附单元操作；通过对湿物料加热，使其中的部分水分汽化而得到干固体的操作过程称为干燥单元操作；通过冷却或使溶剂汽化的方法，使溶液达到过饱和而析出晶体的操作过程称为结晶单元操作等，这些均是常见的制药化工单元操作。再如，制剂生产中的许多过程，如粉碎、筛分、混合、造粒、压片、包衣、包装等过程，均是常见的制剂单元操作。这样，就无需将每一个药品生产过程都视为一种特殊的或独有的知识加以研究，而只研究组成药品生产过程的每一个单元操作即可。由于化学反应器和制剂单元操作的内容已包含于《制药工程学》等相关课程中，因此，本课程只研究典型制药化工单元操作的基本原理及设备，并探讨这些单元操作过程的强化途径。

二、制药化工原理的性质和任务

制药化工原理是制药工程、药物制剂等制药类专业学生必修的一门技术基础课程，是利用《数学》、《物理》、《化学》、《物理化学》等先修课程的知识来解决制药生产中的实际问题，并为《制药工艺学》、《制药工程学》等后续工程类专业课程的学习打下基础。所以，本课程是自然科学领域的基础课向工程学科的专业课过渡的入门课程，在整个教学计划中起着承上启下的作用。

制药化工原理主要研究制药化工生产中典型单元操作的基本原理、设备及过程的强化途径，是一门理论与实践密切结合的技术基础课，也是一门学以致用的课程。在教学和学习过程中，要理论联系实际，树立工程的观点，从工程和经济的角度去考虑技术问题。通过本课程的课堂教学和实验训练，使学生能掌握典型制药化工单元操作的基本原理及设备，并具备初步的工程实验研究能力和实际操作技术。对学生而言，努力学好本课程，将来无论是在科研院所，还是在工厂企业工作，都是大有裨益的。

三、单位换算

任何物理量都是用数字和单位联合表达的。一般先选几个独立的物理量，如长度、时间等作为基本量，并规定出它们的单位，这些单位称为基本单位。而其他物理量，如速度、加速度等的单位则根据其自身的物理意义，由相应的基本单位组合而成，这些单位称为导出单位。

由于历史、地区及不同学科领域的不同要求，对基本量及其单位的选择有所不同，因而形成了不同的单位制度，如物理单位制（CGS 制）、工程单位制等。多种单位制并存，给计算和交流带来不便，并容易产生错误。为改变这种局面，在 1960 年 10 月第十一届国际计量大会上通过了一种新的单位制，即国际单位制，其代号为 SI。国际单位制共规定了七个基本量和两个辅助量，如表 0-1 所示。

表 0-1 SI 制基本单位和辅助单位

| 项目 | 基本单位 | | | | | | | 辅助单位 | |
|------|------|----|----|----|-----|-------|------|------|-----|
| | 物理量 | 长度 | 质量 | 时间 | 电流 | 热力学温度 | 物质的量 | 发光强度 | 平面角 |
| 单位名称 | 米 | 千克 | 秒 | 安培 | 开尔文 | 摩尔 | 坎德拉 | 弧度 | 球面度 |
| 单位符号 | m | kg | s | A | K | mol | cd | rad | sr |

我国目前使用的是以 SI 制为基础的法定计量单位，它是根据我国国情，在 SI 制单位的基础上，适当增加一些其他单位构成的。例如，体积的单位升（L），质量的单位吨（t），时间的单位分（min）、时（h）、日（d）、年（a）仍可使用。