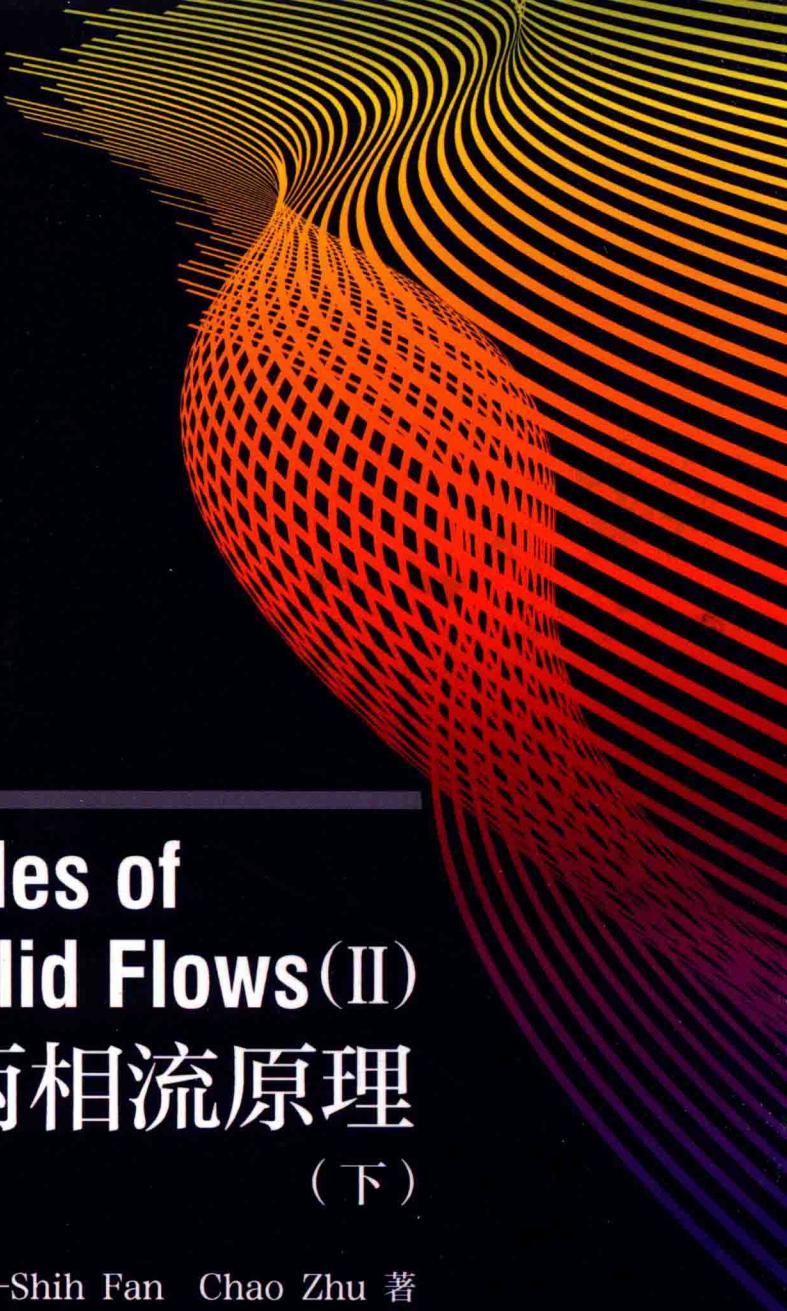


CAMBRIDGE



Principles of Gas-Solid Flows (II)

气固两相流原理

(下)

[美] Liang-Shih Fan Chao Zhu 著

张学旭 译 叶旭初 校



科学出版社



气固两相流原理（下）

Principles of Gas-Solid Flows (II)

[美] Liang-Shih Fan Chao Zhu 著

张学旭 译

叶旭初 校



科学出版社

北京

图字: 01-2018-2942 号

内 容 简 介

本书分上下两册。上册主要涉及的是基本关系和现象，包括颗粒的尺寸和性质、固体颗粒碰撞力学、颗粒的动量传递和电荷转移、颗粒的传热学与传质学基础、气固两相流的基本方程，以及气固两相流中的本征现象。下册主要是选择了一些应用气固两相流原理的工业过程，进行系统的讨论与分析，主要包括气固分离、料斗和竖管流、密相流化床、循环流化床、固体颗粒的气力输送、流化系统的传热传质现象。

作为气固两相流原理的综合信息源，本书可广泛地适用于诸多工程以及应用科学领域，包括化学工程、机械工程、农业科学、土建工程、环境工程、航天工程、材料工程以及大气与环境科学领域。

Principles of Gas-Solid Flows, first edition (978-0-52116-6) by Liang-Shih Fan and Chao Zhu first published by Cambridge University Press 1998
All rights reserved.

This simplified Chinese edition for the People's Republic of China is published by arrangement with the Press Syndicate of the University of Cambridge, Cambridge, United Kingdom.

© Cambridge University Press and China Science Publishing & Media Ltd. (Science Press) 2018

This book is in copyright. No reproduction of any part may take place without the written permission of Cambridge University Press and China Science Publishing & Media Ltd. (Science Press).

This edition is for sale in the People's Republic of China (excluding Hong Kong SAR, Macau SAR and Taiwan Province) only.

此版本仅限在中华人民共和国境内（不包括香港、澳门特别行政区及台湾地区）销售。

图书在版编目(CIP)数据

气固两相流原理. 下/(美)范良士(Liang-Shih Fan), (美)朱超(Chao Zhu)著; 张学旭译. — 北京: 科学出版社, 2018.9

书名原文: Principles of Gas-Solid Flows

ISBN 978-7-03-058271-3

I. ①气… II. ①范… ②朱… ③张… III. ①气体-固体流动 IV. ①O359

中国版本图书馆 CIP 数据核字 (2018) 第 159762 号

责任编辑: 刘信力 / 责任校对: 邹慧卿

责任印制: 张伟 / 封面设计: 无极书装

科学出版社出版

北京东黄城根北街 16 号

邮政编码: 100717

<http://www.sciencep.com>

北京教圆印刷有限公司 印刷

科学出版社发行 各地新华书店经销

*

2018 年 9 月第 一 版 开本: 720 × 1000 B5

2018 年 9 月第一次印刷 印张: 17 3/4

字数: 338 000

定价: 128.00 元

(如有印装质量问题, 我社负责调换)

中译本序

此书原著主要作者范良士教授是世界著名的多相流反应工程专家及学者，长期从事颗粒流体系统的基础研究和工艺技术研发，他的研究工作跨越最基本的单颗粒输送及反应机理，实验室反应器设计，多相流测量技术研发，再到以化学链循环为代表的的整体工艺开拓，此书是范良士先生科研团队对于气-固多相流领域工作的长期积累和系统总结。在同类著作中，独具以下几方面特色：

前沿性的专著：作者将其科研团队在颗粒流体系统领域前沿取得的成就贯穿于此书的论述之中，使得读者可以在了解该领域基本知识的同时，也能掌握相关的前沿动态，有利于读者有更加全面深入的认识。

手册型的构架：作者充分考虑各方面读者可能的需求，将基础知识贯穿于各实用条目之中，既利于工程技术人员参考，又便于科研人员了解某一方面的系统知识。这一手册型特征，大大拓展了著作的读者适用面，亦便于读者在学习基础知识的同时，注重其实际应用。

百科性的内容：作者首先从颗粒流体系统最小的颗粒单元入手，介绍了颗粒的特性及其测量手段，继而描述了颗粒之间的相互作用，然后又论述了颗粒与流体之间的相间作用，循序渐进、深入浅出地为引入系统传递特性打下基础；基于上述知识点和守恒定律，作者介绍了颗粒流体系统的运动和输运方程及推导，以及特定条件下对应的基本现象；最后具体描述了各类气固两相系统的特征。由上册基本知识，到下册各类反应器中这些知识点的应用，内容十分完整，读过此书，受益匪浅，是一本难得的百科式论著。

教学、科研与工程应用兼顾的布局：作者在每章不仅列出了相关的主流和必读的参考文献，又提供了若干知识要点，这对初学或者有一定基础的读者均有提纲挈领的帮助。非常值得一提的是，作者对课后习题的设置也煞费苦心，即便仅是顺应习题的思路加以思考，就可以大大深化读者对各章节内容的理解，这一特征是尤为难能可贵的。

原著合著作者朱超教授曾师从已故多相流大师苏绍礼先生，对多相流及颗粒技术也多有研究贡献。译者张学旭教授是粉料输送及加工领域资深的专家，此书又经著名多相流专家周力行先生校对译文，确保了中文版充分体现了英文版的原意。相信中文版的面世，对于全世界华人读者更直接且准确地了解原著的内容，以及气-固多相流原理在工程应用和学术上的发展会起到至关重要的作用。

范良士先生是华人化工及学术界的佼佼者，我本人的科研工作，也得到他多方

面的帮助，他要我给中文版写一序言，我实在不敢当，就权当我学习此书的一些体会，与读者共享吧。

中国科学院院士 李静海

2017年4月

我第一次接触《科学方法论》是在1980年，那时我正在中国科学院植物研究所攻读博士学位。当时我的导师是著名的植物分类学家王文采先生，他也是《科学方法论》的作者之一。王文采先生在植物学研究方面有着深厚的造诣，对科学方法论也有独到的见解。他在《科学方法论》中强调了科学方法的重要性，认为科学方法是科学研究的基础，是科学发展的动力。他指出，科学方法论的研究对象是科学方法本身，而不是具体的科学知识。他认为，科学方法论的研究应该从实践出发，通过观察、实验、分析、综合等方法，揭示科学方法的本质和规律。王文采先生的这些观点对我产生了深远的影响，使我认识到科学方法论的重要性。我开始认真学习科学方法论，并将其应用于自己的科学研究中。在王文采先生的指导下，我顺利地完成了博士学位论文，也初步掌握了科学方法论的基本原理和方法。此后，我一直在植物研究所工作，从事植物分类学的研究。在工作中，我不断应用科学方法论的原理和方法，解决了一系列科学问题。例如，在对一些植物属进行分类时，我运用了系统发育的方法，通过对植物形态特征的比较，揭示了它们之间的亲缘关系，从而正确地划分了属。又如，在对一些植物种进行鉴定时，我运用了形态学的方法，通过对植物形态特征的观察，准确地识别了它们的种类。这些研究成果得到了同行们的认可，我也因此获得了多项科研奖励。王文采先生对我的影响不仅限于科学方法论的研究，他还教会了我如何做一个好的科学家。他强调，科学家应该有严谨的治学态度，要有实事求是的科学精神，要有创新的思维能力。他经常鼓励我们勇于探索，勇于创新，勇于面对困难，勇于承担责任。他的这些教诲深深地刻在我的心中，成为我科学研究的动力。我非常感谢王文采先生对我的培养和支持，也非常感谢《科学方法论》这本书对我的影响。我相信，只要我们坚持科学的方法，坚持科学的精神，坚持科学的态度，就一定能够取得更多的科学成果，为人类的进步做出更大的贡献。

译者前言

Principles of Gas-Solid Flows 是由美国俄亥俄州立大学 (The Ohio State University) Liang-Shih Fan (范良士) 院士和新泽西工学院 (New Jersey Institute of Technology) Chao Zhu(朱超) 教授合写的专著。该书的第一版于 1995 年由剑桥大学出版社 (Cambridge University Press) 出版, 欧美等部分大学都将其作为研究生的教材使用, 由于使用中得到好评, 在 2005 年发行第二版。

译者是 2012 年在美国新泽西工学院做访问学者时, 看到了该书。本人所在的专业领域是粉体工程, 气固两相流是粉体工程中的气体分级、气固分离、气力输送等化工单元操作过程的重要基础。在认真阅读了本书的部分章节后, 本人感觉到该书是粉体工程领域一本很有价值的参考书, 正如原著前言所述, 本书能适应多学科读者的需求。尤其是它将有助于从事热能工程、航空和航天工程、化学和冶金工程、机械工程以及农业技术、土木工程、环境科学与工程、制药工程、矿山工程、大气和气象科学的科技工作者参考使用。而且, 本书的内容既有理论深度, 又注重工程实践; 对涉及的各种理论、数学模型, 都追根溯源、详细分析, 试图为读者提供得到专门信息的各种途径。书中内容逐章按照逻辑次序进行描述, 各章都列出了所涉及的交叉性参考文献, 并都维持其恰当的独立性。这样, 读者想要快速查找专门的主题, 可直接到相关的章节中查阅。每章后都有习题, 很适合作为大学的研究生教材或参考书。因此本人认为, 这是一本值得推广和传播的著作, 在与朱超教授沟通, 并征得范良士院士的同意后, 决定将该书以中文出版。本译著是 2005 年第二版的译稿。

本译著自 2013 年启动, 经过大家五年的努力, 今天终于可以出版。由于原著分为两部分, 且内容丰富, 考虑到阅读的方便, 分两册出版。上册为基础篇, 下册为应用篇。在编译过程中, 编译组的老师认真推敲、仔细琢磨, 使译著既忠于原著, 又符合汉语的表达习惯, 所以, 历时三年, 终于完稿。翻译的具体分工是: 张学旭教授负责第 1 章、第 5 章、第 6 章、第 9 章 ~ 第 12 章; 刘宗明教授负责第 2 章; 段广彬副教授负责第 3 章; 赵蔚琳教授负责第 4 章; 陶珍东教授负责第 7 章; 姜奉华博士负责第 8 章。张学旭教授负责全书的审定和统稿。在此, 感谢编译组的全体老师。

受原书作者范良士院士特约, 由国际知名的多相流学术界前辈清华大学周力行教授对本书翻译初稿 (第 5 章和第 6 章) 进行校对, 周教授认真地审阅、校对, 提出了很多修改意见, 尤其是对多相流体力学方面的专业术语, 周教授给予了认真的

校对和修改。周教授严谨的治学态度和执着的敬业精神，令人钦佩，在此，我们编译组对周教授表示最诚挚的谢意。另外要感谢周教授的同事、清华大学郭印诚副教授（对翻译初稿的第1章和第2章进行了校对）和张会强教授（对翻译初稿的第3章和第4章进行了校对）。周教授负责校对工作的最后审定。在译著付印之际，我们再次对周教授领导的校对组表示最衷心的感谢。

下册由两相流专家南京工业大学叶旭初教授负责校对。叶教授对下册的翻译初稿进行了认真的审阅，提出了很多非常宝贵的意见，为翻译稿更忠于原著，更符合汉语的阅读习惯，更加专业奠定了良好的基础。在此，对叶教授辛勤劳动和付出表示最衷心的感谢。

本书的翻译出版工作得到原书作者范良士院士和朱超教授的鼎力支持、关心和帮助，在此，对他们的帮助表示感谢。

还要感谢范良士院士和周力行教授对本书出版的部分资助。同时，要感谢济南大学教务处、学科处对我们翻译和出版工作的支持和资助。

最后要感谢科学出版社刘信力编辑为本书出版所做的努力。

我们的翻译工作尽管做了最大的努力，包括多次的修改与校对，但由于本书内容有较强的理论深度，且涉及的专业面较宽，书中可能还会存在专业词汇、语言表达翻译不准确的地方，如有这方面的不妥，恳请相关专家和读者不吝赐教，提出批评建议。我们将利用适当的时机予以更正，同时对您表示衷心的感谢。

在此对关心本书的各位专家表示最诚挚的谢意，我们的目的是促进气固两相流及多相流的科学和技术在我国的更大发展，希望我们的译著能够起到应有的作用。

张学旭

2018年7月

前　　言

气固两相流动现象在许多工业过程中都能见到，在一些自然现象中也时有发生。例如，在固体燃料的燃烧中，煤粉的燃烧、固体废物的焚烧、火箭推进剂的燃烧等，都涉及气固两相流动。在制药、食品、燃煤和矿石粉体加工处理过程中的气力输送更是典型的气固两相流。粉体物料的流态化也是一种常见的、有许多重要应用的气固两相流动过程，譬如在生成中间性碳氢化合物的催化裂化、费托 (Fischer-Tropsch) 合成化学物质以及液体燃料的生产中都有粉体流态化的应用。在气固分离过程中，旋风分离器、静电除尘器、重力沉降和过滤分离都是气固两相流动常用的实例。细粉体与气体形成的两相流动常与材料加工过程密切相关，如陶瓷及硅酸盐产品的化学蒸气沉积、等离子喷涂和静电复印技术。在换热应用中，核反应堆的冷却、太阳能传输采用的石墨悬浮流，也涉及气固两相流动。固体颗粒离散型流动常见于颜料喷雾剂、粉尘爆炸和沉积以及喷嘴流。自然现象中伴随气固两相流动的典型例子有沙尘暴、沙丘移动、空气动力磨蚀和宇宙尘埃。对前所述各工业过程中气固两相流动的优化设计、一些自然现象的精确描述控制，都需要有控制这些流动原理的全面知识为基础。

本书的目的是介绍气固两相流动的基本原理和基本现象，选定部分在工程应用的气固两相流系统，介绍其原理及应用特性。本书涉及的气固两相流动中，其固体颗粒的尺寸范围是 $1\mu\text{m} \sim 10\text{cm}$ ，本书也认为亚微米颗粒流动特性有巨大的工业价值。本书对所涉及颗粒动力学的一些重要理论或模型，以及其发展起源的流体力学都作了系统的论述，并着重论述了这些理论或模型的物理解释和应用条件。对气固两相流系统中存在的各种本征现象也做了说明。本书是为从事气固两相流研究的高年级本科生和研究生而编写的教科书。同时，也是为从事一般多相流领域的研究者和应用工作者提供的一本很好的参考书。本书可适应多学科读者的某些需求，尤其是它将有助于从事化学工程、机械工程以及其他工程学科，包括从事农业技术、土木工程、环境科学与工程、制药工程、航空工程、矿山工程、大气和气象科学的科技工作者参考使用。

本书分为上下册，每册由六章组成。上册是气固两相流基本关系和基本现象；下册是选择了某些工程上应用的气固两相流系统，并详细介绍这些系统的特性。具体来说，第 1 章介绍颗粒的材料性质及几何特性（尺寸和尺寸分布）。颗粒当量直径的各种定义，相关的颗粒尺寸测量技术也包括在这一章中。第 2 章主要介绍基于弹性形变理论的固体颗粒碰撞力学，用弹性碰撞理论讨论了颗粒触碰的接触时间、

接触面积、碰撞力，这对于和固体颗粒碰撞有关的动量传递、热量传递和电荷转移过程的描述都至关重要。第 3 章论述气固两相流的动量和电荷转移，介绍了气固两相流中气体与颗粒之间、颗粒与颗粒之间的相互作用及外场的各种力。根据力的平衡分析，导出了单颗粒的运动方程。本章也介绍了气固两相流中电荷产生的基本机理，详细讨论颗粒碰撞引起的电荷转移机制。第 4 章介绍气固两相流动中传热和传质的基本概念和理论，重点包括散式相弹性碰撞中的热辐射和热传导。第 5 章介绍气固两相流四种基本的建模方法，即连续介质模型或多流体模型、轨道模型、碰撞支配的稠密悬浮系统动力论模型和通过颗粒填充床流动的欧根 (Ergun) 方程模型。本章中首先讨论了单相流的流体动力学方程，这里用气体分子运动论和湍流模型的基本概念讨论其基本的建模方法。和单相流动的 $k-\varepsilon$ 湍流模型不同，对考虑气固湍流相互作用的气固两相流，介绍了连续介质方法的 $k-\varepsilon-k_p$ 模型。第 6 章讨论气固两相流中的本征现象，如磨蚀和磨损、声波和激波通过气固悬浮流的传播、气固混合物的热力学性质、不稳定流动和气固湍流的相互作用。

第 7 章介绍的是气固分离。本章中介绍的基本分离方法包括旋风分离、过滤、静电分离、重力沉降和湿法收尘。第 8 章介绍的是料斗和竖管流动，这是在散粒状固体粉料的操作处理及输送过程中常用的单元操作。为了分析料斗和竖管流的基本特性，也介绍了粉体力学的一些基本概念。第 9 章介绍气体流化的一般概念，重点介绍密相流化床，这也是工业应用中最为普遍的气固两相流操作。本章讨论了各种运行工况，包括散式流化、鼓泡/节涌流化、湍流流化和喷腾现象；介绍了气泡、气体介质中弥散的颗粒、气泡尾流的基本性质和固有气泡聚集和破裂，以及颗粒的夹带现象。第 10 章介绍高速条件下的快速流态化。快速流态化形成于循环流化床系统的上升管中，其中固体颗粒形成一个循环回路。本章通过考察单独的循环回路部分给出气固流动中的相互作用关系，及其对整体的气固流动特性的影响。第 11 章主要涉及稀相输送或气固悬浮系统的管流。本章讨论了一些相关的现象，譬如减阻；介绍了充分发展的管流和在弯管的气固流动特征。第 12 章描述的是流化系统的传热和传质现象，介绍了各种传递模型和经验公式，这些关系式可应用于确定各种流态化系统的热量传递和质量传递特性的定量关系。

本书附录中给出了正文中出现的标量、矢量和张量符号的解释。在全书正文中，除非特别注明以外，相关公式中所用的单位都采用国际 (SI) 单位制。有多章中使用的常用符号，譬如表观气体速度、颗粒雷诺数等都是统一的。每章后都有部分习题，对每章习题解答感兴趣的读者可以直接和出版商联系。

本书试图为读者提供其期望得到专门信息的各种途径。书中内容逐章按照逻辑次序进行描述，各章都列出了所涉及的交叉性参考文献，但各章都维持其恰当的独立性。这样，读者想要快速查找专门的主题，可直接到相关的章节中查阅。需要特别注意的是，气固两相流是一个发展很快的研究领域，气固两相流的物理现象又

极其复杂，要想全面了解这些现象，本书所涉及的内容还远远不够。本书旨在为读者提供足够多的基本概念，使之能与时俱进，随时掌握该领域的最新发展。

在本书付印之际，我们对以下诸位同事表示最诚挚的谢意，他们认真地阅读了书稿，并提出了很多富有建设性的建议，他们是：R. S. Brodkey 教授，R. Clift 教授，J. F. Davidson 教授，R. Davis 博士，N. Epstein 教授，J. R. Grace 教授，K. Im 博士，B. G. Jones 教授，D. D. Joseph 教授，C.-H. Lin 博士，P. Nelson 博士，S. L. Passman 博士，R. Pfeffer 教授，M. C. Roco 教授，S. L. Soo 教授，B. L. Tarmy 博士，U. TÜzÜn 教授，L.-X. Zhou 教授。我们非常感谢下列诸位同事为本书资料准备中做了一些技术上的帮助，他们是：E. Abou-Zeida 博士，P. Cai 博士，S. Chauk 先生，T. Hong 博士，P.-J. Jiang 博士，J. Kadambi 教授，T. M. Knowlton 博士，S. Kumar 博士，R. J. Lee 博士和 J. Zhang 博士。

还要特别感谢 R. Agnihotri 先生，D.-R. Bai 博士，H.-T. Bi 博士，A. Ghosh-Dastidar 博士，E.-S. Lee 先生，S.-C. Liang 博士，J. Lin 先生，T. Lucht 先生，X.-K. Luo 先生，S. Mahuli 博士，J. Reese 先生，S.-H. Wei 先生，J. Zhang 博士，T.-J. Zhang 先生，J.-P. Zhang 先生，他们阅读了本书的部分内容，并提供了有价值的评阅意见。感谢 T. Hong 博士和 K. M. Russ 博士对本书的编辑提供的帮助，也感谢 E. Abou-Zeida 博士和 Maysaa Barakat 女士为本书绘制了漂亮的插图。我们曾在俄亥俄州立大学化学工程系开设了 801 号课程“气固两相流”和 815.15 号课程“流态化工程”，这两门课程都曾以本书的书稿作为参考教材，选修该课的学生们对本书提供了重要的反馈意见，这些意见对本书有非常大的参考价值。俄亥俄州立大学/流态化技术和颗粒反应工程行业协会的成员，包括壳牌 (Shell) 发展有限公司、杜邦 (E. I. duPont) 有限公司、烃研究公司、埃克森 (Exxon) 美孚研究工程有限公司、德士古 (Texaco) 公司、三菱 (Mitsubishi) 化学公司，他们为本书的出版提供了资助，在此，对他们的帮助表示深深的谢意。

目 录

中译本序

译者前言

前言

第 7 章 气固分离	1
7.1 引言	1
7.2 旋流分离	1
7.2.1 旋流分离器的工作原理及类型	1
7.2.2 旋风筒内的流场	3
7.2.3 旋风筒的收集效率	8
7.3 静电分离器	13
7.3.1 静电分离器的分离机理	13
7.3.2 迁移速度和电风	14
7.3.3 静电分离器的收集效率	15
7.4 过滤	17
7.4.1 过滤机理和过滤器类型	17
7.4.2 过滤器的压降	19
7.4.3 纤维过滤器的收集效率	22
7.5 重力沉降和湿法洗涤	24
7.5.1 重力沉降室	24
7.5.2 洗涤机理及洗涤器类型	26
7.5.3 洗涤模拟及捕集效率	27
符号表	31
参考文献	33
习题	34
第 8 章 料仓和竖管流	36
8.1 引言	36
8.2 料仓流中的粉体力学	37
8.2.1 平面应力莫尔圆	37
8.2.2 莫尔-库仑破坏准则和库仑粉体	39
8.2.3 竖管和料仓中的静态应力分布	41

8.2.4 稳定料斗流中的应力分布	44
8.2.5 料斗设计中粉体的流动性	45
8.3 料斗和竖管流动理论	50
8.3.1 喂料斗中移动床料层流动	50
8.3.2 竖管流	54
8.3.3 料仓-竖管-卸料流动	58
8.3.4 稳定竖管流动的多样性	61
8.3.5 竖管中的泄漏气体流	62
8.4 竖管系统的类型	65
8.4.1 竖管的溢流和底流	65
8.4.2 倾斜竖管和非机械阀门	67
符号表	69
参考文献	70
习题	72
第 9 章 密相流化床	74
9.1 引言	74
9.2 颗粒和流化特性分类以及流化床的结构	75
9.2.1 流化颗粒的分类	75
9.2.2 流化特性分类	77
9.2.3 密相流化床的构成	79
9.3 临界流态化和散式流态化	80
9.3.1 临界流态化	81
9.3.2 散式流态化	82
9.4 鼓泡流态化	83
9.4.1 鼓泡的开始	83
9.4.2 流化床中的单个气泡	85
9.4.3 气泡/射流的形成、聚并和破裂	90
9.4.4 气泡/射流的尺寸和上升速度	92
9.4.5 气流分配和床层膨胀	95
9.5 湍流流态化	99
9.5.1 流态的转变及识别	99
9.5.2 转变速度的确定	101
9.5.3 流体力学特征	102
9.6 夹带和扬析	103
9.6.1 固体颗粒向自由空域的喷射机制	103

9.6.2 关联和建模	104
9.7 节涌流	106
9.7.1 单个节涌的形状和上升速度	106
9.7.2 连续节涌	107
9.8 喷腾床	109
9.8.1 喷腾的产生	110
9.8.2 最大喷腾高度和喷射流直径	111
9.8.3 回落区高度	112
9.8.4 气流分布	112
符号表	113
参考文献	114
习题	120
第 10 章 循环流化床	125
10.1 引言	125
10.2 系统的构成	126
10.3 流态及其转变	128
10.3.1 流态及辨识图	128
10.3.2 流态转变的确定	129
10.3.3 流态化特性的可操作性	134
10.4 宏观尺度流体力学行为	142
10.4.1 横截面上平均空隙率在轴向上的分布	143
10.4.2 空隙率在径向上的分布和固体颗粒流量	146
10.4.3 总固体颗粒保持量	147
10.5 局部固体颗粒流的结构	148
10.5.1 固体颗粒流的瞬时特性	149
10.5.2 间歇式固体颗粒流的特征	150
10.6 快速流态化数学模型	152
10.6.1 基于颗粒团簇概念的模型	152
10.6.2 基于环-核心流结构的模型	152
10.6.3 基于固体颗粒保持量在轴向上分布的模型	156
10.6.4 两相流模型和计算流体动力学	156
符号表	158
参考文献	159
习题	164

第 11 章 固体颗粒的气力输送	167
11.1 引言	167
11.2 气力输送系统的分类	167
11.2.1 水平输送和垂直输送	168
11.2.2 正压输送和负压输送	168
11.2.3 稀相流和密相流	169
11.2.4 流态与流态的转变	171
11.3 压降	173
11.3.1 一维流动的总压降	174
11.3.2 阻力变小	174
11.3.3 压降和发展区的加速长度	178
11.4 临界输送速度	180
11.4.1 最小输送速度	180
11.4.2 携带速度	182
11.5 弯管处的流动	184
11.5.1 弯管中的单相流	184
11.5.2 弯管中的颗粒流	187
11.6 充分发展的稀相管道流	188
11.6.1 基本方程和边界条件	189
11.6.2 无量纲参数关系	193
11.6.3 各相的温度分布	196
符号表	200
参考文献	201
习题	204
第 12 章 流化系统的传热传质现象	205
12.1 引言	205
12.2 悬浮体系与表面之间的传热	205
12.2.1 传热模型和流态	206
12.2.2 薄层模型	207
12.2.3 单颗粒模型	209
12.2.4 乳化相/团束模型	212
12.3 密相流化床中的传热	218
12.3.1 颗粒对气体以及床层对气体的传热	281
12.3.2 床层对表面的传热	219
12.3.3 操作条件的影响	225

12.4 循环流化床中的传热	227
12.4.1 机理和建模	227
12.4.2 传热系数在径向和轴向上的分布	230
12.4.3 操作参数的影响	231
12.5 喷腾床上的传热	235
12.5.1 气体对颗粒的传热	233
12.5.2 床层对表面的传热	233
12.6 多颗粒气固系统的传质	233
12.6.1 密相流化床的传质	234
12.6.2 循环流化床上的传质	238
符号表	239
参考文献	241
习题	244
附录 标量、向量和张量的符号意义	247
名词索引	250

第7章 气固分离

7.1 引言

分离过程在气固两相流系统中主要涉及除尘、颗粒收集、取样、颗粒再循环等单元操作。气固分离可以利用离心原理、静电效应原理、过滤原理、重力沉降原理及洗涤原理等来实现。应用这些原理的分离器包括离心除尘器、静电除尘器、过滤除尘器、重力沉降室及洗涤器等。为了提高粉尘收集效率或除尘效率，往往使用由这些分离器组合而成的多级气固分离系统。

本章讨论气固分离的收集原理、类型及收集效率，以用旋流原理实现分离的设备——旋风分离器为例，重点叙述最常用的切向流旋风筒。介绍以静电原理实现分离的设备——静电分离器，并就精确估算静电分离器收集效率所存在的各类困难做出了解释。这些困难因素包括：系统结构的复杂性、电场风引起的明显的气流扰动及颗粒荷电的不可预测性等。另外，也介绍了过滤的概念。过滤过程可以收集几乎所有尺寸的颗粒，然而，滤布两侧的压力会随过滤器的内部结构、颗粒沉积方式（料饼型或厚料层沉积）、颗粒沉积量而发生明显的变化。本章还描述了因固体颗粒与液滴的碰撞形成湿料浆的湿法洗涤器。

7.2 旋流分离

基于旋流原理的分离是最常见的气固两相流操作方式之一。本节介绍旋流的基本原理及其在旋风筒中的应用，并描述旋风筒的收集效率。

7.2.1 旋流分离器的工作原理及类型

在旋流分离器中，分离器的结构，如切向进口、进口处设置导向叶片，以及形成旋转流的内外筒等导致产生气固悬浮旋转流。旋转流动使颗粒受到的离心力比重力至少大两个数量级。因此，即使很轻的颗粒在离心力的作用下也能飞向器壁，并被收集于集尘斗中，而净化后的气体则从气体出口排出。

采用此原理的旋风筒有折返流式旋风筒和单向流式旋风筒两类。折返流旋风筒的两种常见型式是切向进口的旋风筒和龙卷风式分离器，分别如图 7.1 和图 7.2 所示。含尘气流沿切向进入旋风筒使之沿筒内壁作圆周流动，离心沉降至筒壁的颗粒沿筒体内壁滑落并经锥形筒落入集尘斗。单向流式旋风分离器的典型代表有轴

流式旋风分离器和滚筒式离心分离器两种。轴流式旋风分离器如图 7.3 所示, 由导向叶片的作用产生旋转流动, 固体颗粒在离心力作用下向壁面运动, 并在同轴出口处与气体分离开来。滚筒式分离器以罗特克斯 (Rotex) 离心分离器为其典型代表, 如图 7.4 所示。含尘气流通过旋转的圆筒, 在与筒壁摩擦作用下开始旋转, 借助于气流与颗粒之间的相对惯性作用及重力作用实现颗粒的分离。

旋风分离器是最简单的分离器之一, 无运动部件, 易于维护。尽管基本结构简单, 但固体颗粒在筒内受到的离心力可轻易达到重力的 300~2000 倍, 并且分离效率高。带导向叶片的旋风筒与切向进口的旋风筒相比, 由于导向叶片会减缓气流的旋转速度, 因而分离效率相对较低, 但出口处的气固共轴结构可避免切向进口的旋风筒中常会发生的二次扬尘现象。旋风筒可处理高温气体, 其优点还包括: 操作成本低, 可靠性好, 适用于高温操作。

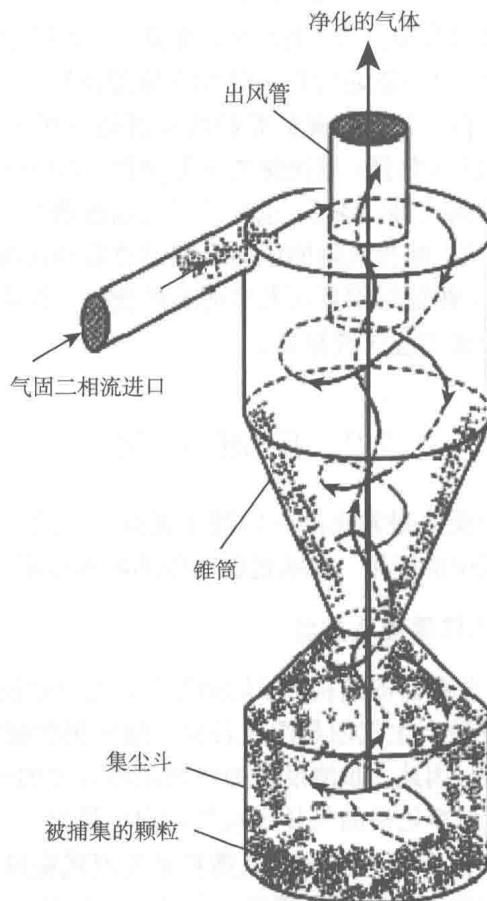


图 7.1 切向进口的旋风筒工作原理