

目 录

符号表

第一篇 若干基本概念, 单颗粒运动和一维二相流

第一章 绪论	2
§ 1.1 二相流与多相流	2
§ 1.2 二相流发展简史	3
§ 1.3 各种流动形态的二相流, 流型图 (flow-pattern map)	4
§ 1.4 稀疏的和稠密的悬浮体二相流	10
§ 1.5 二相流与非牛顿流, 二相流与渗流	11
第二章 二相流的非平衡流动特点, 弛豫过程	16
§ 2.1* 非平衡流动的特点	16
§ 2.2 单颗粒的弛豫过程	25
§ 2.2.1 在流体中运动颗粒的受力分析	26
§ 2.2.2 单颗粒运动方程式	33
§ 2.3 颗粒群的弛豫过程	35
§ 2.3.1 颗粒群的阻力	35
§ 2.3.2 颗粒群的弛豫时间	38
§ 2.4 流体-颗粒间的热交换, 温度弛豫	43
§ 2.5 流体-颗粒间的质量交换	47
§ 2.6 平衡流与冻结流	50
第三章 单颗粒动力学	55
§ 3.1 具有初速度的颗粒在静止流场中的阻尼运动	55
§ 3.2 重力沉降	56
§ 3.3 颗粒在恒速流场中运动	58

§ 3.4	颗粒在匀加速流场中的运动	59
§ 3.5	颗粒在匀加速流场中同时经受重力时的运动	60
§ 3.6	以距离 x 为自变量重新考察 § 3.1—§ 3.3 各例	61
§ 3.7	颗粒在振荡流中的运动	62
§ 3.8	颗粒引射到平直均匀流场后的运动	66
§ 3.9	颗粒在旋转流场中的运动	69
第四章	二相混合介质的平衡热力学性质和平衡声速	75
§ 4.1	平衡体系的热力学关系, 等焓声速与等温声速	76
§ 4.2	二相混合物体系中的密度、比容、内能 和焓, 压强和分压强	81
§ 4.2.1*	关于压强和分压强	82
§ 4.3	无相间传质的二相系的平衡热力学关系和声速	90
§ 4.4	有相变的一元二相系的平衡热力学关系和声速	95
§ 4.5	有相变的二元二相系的平衡热力学关系和声速	99
第五章	一维二相流方程	106
§ 5.1	悬浮体二相流方程 (无相变)	109
§ 5.2	悬浮体二相流方程 (有相变)	117
§ 5.3	悬浮体方程中各相间作用项的物理意义的讨论 ...	129
§ 5.4	一般的二相流一维运动方程组	137
§ 5.5	一维二相流方程组的封闭问题的讨论	144
§ 5.5.1	两相速度平衡的流动	147
§ 5.5.2	ρ_1 和 ρ_2 为常数的流动	155
§ 5.5.3	冻结流动	156
§ 5.5.4	悬浮体二相流	156
§ 5.5.5	无壁面效应的一维二相流	156
第六章	一维二相流方程组的应用	159
§ 6.1	声波的传播——速度、衰减和色散	160
§ 6.1.1	声波的传播速度和衰减	160

§ 6.1.2	声速公式的讨论	173
§ 6.1.3	声波的色散, 扰动波前的传播速度与能量传播速度 ...	176
§ 6.2	含灰气体激波	180
§ 6.2.1	弥散的含灰气体激波 (dispersed shock wave)	191
§ 6.3	悬浮体一维定常无粘性喷管流动	193
§ 6.3.1	平衡流动	197
§ 6.3.2	非平衡流动	205
§ 6.3.3	等温喷管流动	220
§ 6.4	充分发展的一维定常管流	223
§ 6.4.1	若干定义和基本关系	224
§ 6.4.2	用动量方程解压降和空隙率	230
§ 6.4.3	计算摩擦压强梯度 $\left(-\frac{\partial p}{\partial z}\right)_F$ 的经验公式	236
§ 6.5	环状流	245
§ 6.5.1	核心流的动量方程	247
§ 6.5.2	液膜动量方程及积分	249
§ 6.5.3	相界面粗糙度的经验关系	250
§ 6.5.4	液膜流量 W_{IF} 的变化	251
§ 6.5.5	本书的专用符号	254
第七章 一维非定常悬浮体二相流方程组的		
	特征理论初步, 冻结声速	259
§ 7.1	一维非定常二相流方程组的特征值	260
§ 7.1.1	F_p 中不含对自变量的偏导数	263
§ 7.1.2	F_p 中计入附加质量力	268
§ 7.2	气-固二相流中的特征值和相容性关系	278
§ 7.2.1	近似处理 I— $\alpha_d \ll 1$ 的情况	280
§ 7.2.2	近似处理 II	281
§ 7.2.3	近似处理 III	284

§ 7.2.4 近似处理IV	287
第八章 含灰气体激波管中的流动, 压力波的传播	289
§ 8.1 激波管在非平衡流动研究中的意义	290
§ 8.2 高压段含灰的激波管流动	292
§ 8.3 低压段含灰的激波管流动	306
§ 8.4 本章的符号说明	320
第二篇 流体力学基础	
第九章 流体力学基本方程组	326
§ 9.1 用 Lagrange 型控制体建立流体力学方程组	327
§ 9.2 用 Euler 型控制体建立流体力学方程组	331
§ 9.3* 用气体分子动理学方法建立气体动力学方程 ...	336
§ 9.3.1 气体分子速度分布函数与气体 速度、压强、温度、内能等	336
§ 9.3.2 Boltzmann 方程与气体动力学方程	342
§ 9.3.3 稠密气体中的压强张量和热流量	347
§ 9.4 一维形式的流体力学方程组	349
§ 9.5 流体湍流运动的方程组	354
第十章 均相二元混合物运动的描述	357
§ 10.1 用双流体模型描写二元混合物的运动	358
§ 10.2 用扩散模型描写二元混合物的运动	364
§ 10.2.1 扩散速度 V_2 的本构关系	368
§ 10.3 关于随体微商	371
§ 10.4 扩散模型与双流体模型的比较	372
§ 10.4.1 分压强和压强在不同模型中的不同定义	373
§ 10.4.2 内能、温度和热流量在不同模型中的不同定义	376
§ 10.4.3 扩散系数与组元间作用力的关系	380
§ 10.4.4 关于扩散的几个例子	385

§ 10.4.5	小结和关于能量方程的评注	396
§ 10.5*	用气体分子动理学方法研究混合气体运动	399
§ 10.5.1	关于压强、内能、温度和热流通量的物理意义	399
§ 10.5.2	从 Boltzmann 方程出发建立混合气体的运动方程	406
§ 10.5.3	稠密混合气体的运动方程	408
§ 10.6	二元混合物的湍流运动方程和湍流扩散	420
§ 10.6.1	分子扩散速度与湍流扩散速度	422
§ 10.6.2	扩散模型	425
§ 10.6.3	双流体模型	427
§ 10.6.4	分子扩散与湍流扩散的扩散势的比较	435
§ 10.6.5	分子热运动与湍流脉动, 分子输运与湍流输运	437

第三篇 二相流基本方程

第十一章	连续介质模型	444
§ 11.1	若干数学公式	446
§ 11.2	积分形式的守恒方程	448
§ 11.3	瞬时的、局部的相守恒方程, 相界面的间断关系	452
§ 11.3.1	瞬时的、局部的相守恒方程	454
§ 11.3.2	相界面的间断特性	456
§ 11.4	时间平均的二相流方程和空间平均的 二相流方程	462
§ 11.4.1	时间平均法	463
§ 11.4.2	空间平均法	469
§ 11.4.3	平均的二相流方程, 各种相间作用表达式	472
§ 11.4.4	相间作用项对 k 求和是否为零的讨论	479
§ 11.4.5	悬浮体二相流方程	480
§ 11.5	三种流动制式的悬浮体二相流, 多尺度分析	485

§ 11.5.1	二相流中的多个特征尺度, 多种尺度 内的平均速度、脉动速度和应力	486
§ 11.5.2	悬浮体二相流的三种流动制式	494
§ 11.5.3	层流的和准层流的二相流方程	497
§ 11.5.4	湍流二相流方程	498
§ 11.5.5	主要结论	500
§ 11.5.6	本节的符号说明	501
§ 11.6	一维形式的二相流方程的推导	502
§ 11.6.1	一维近似中几种平均量的定义	502
§ 11.6.2	一维二相流方程的推导	522
§ 11.6.3	讨论	528
第十二章	分子动理学模型和颗粒群模型	534
§ 12.1*	分子动理学模型	534
§ 12.1.1	气体-颗粒流是一种特殊的稠密混合气体 ——两种分子质量相差悬殊	535
§ 12.1.2	计入颗粒“分子”内部自由度能量和 非弹性碰撞效应所作的修正	537
§ 12.1.3	讨论	538
§ 12.2	颗粒群模型	539
§ 12.2.1	颗粒群模型所采用的体系	541
§ 12.2.2	用颗粒群模型建立的悬浮体二相流方程	542
第十三章	三种模型的比较和某些专题的讨论	549
§ 13.1	三种模型中同类量的换算关系	550
§ 13.2	三种模型中同类量换算关系的物理解释	554
§ 13.3*	表面张力对悬浮体流动的影响	560
§ 13.4	悬浮体二相流方程的各种恒等变换	570
§ 13.5	轨道模型与拟流体模型	577
§ 13.6	固相作为拟流体处理时单颗粒性质所起的作用	579

§ 13.7 关于碰撞力的讨论	583
第四篇 湍流悬浮体流动某些专题的讨论	
第十四章 二相流中的扩散理论	588
§ 14.1 引言	588
§ 14.2 离散的稀疏微粒群的扩散	590
§ 14.2.1 微粒的热运动引起的扩散	590
§ 14.2.2 微粒的湍流扩散——陈善谟理论	594
§ 14.3 扩散速度的定义, 组元的质量守恒方程	600
§ 14.4 扩散速度的本构式, 各种扩散势	605
§ 14.4.1 经典理论	605
§ 14.4.2 推导扩散速度本构式的一种新方法	606
§ 14.4.3 悬浮体二相流中扩散速度的本构式	607
§ 14.5 悬浮体扩散理论的应用	625
§ 14.5.1 铅垂管道的湍流悬浮体流动中颗粒浓度的径向分布 ...	628
§ 14.5.2 二维明渠的湍流流动中颗粒浓度的垂向分布	638
§ 14.6 多种尺度意义上的扩散	646
§ 14.7 二相流研究中应用扩散模型的局限性	647
§ 14.8 扩散(diffusion)与弥散(dispersion)	648
第十五章 湍流悬浮体流动和相间作用力本构式	653
§ 15.1 相间作用力本构式和湍流二相流方程	653
§ 15.2 用双流体模型分析水平流动中 颗粒浓度垂向分布	661
附录 A 关于各种物理模型的小结	674
附录 B Hamilton 算符 ∇ 的运算法则	675
附录 C 在直角坐标系、圆柱坐标系和球坐标系中一些 矢量、张量表达式的展开形式	679
附录 D 光滑弹性球的二体碰撞动力学	687

附录 E 混合气体两组元之间的作用力与传热率表达式 ...	690
附录 F 不同尺度的平均量、脉动量之间 的一些关系式 (一)	699
附录 G 不同尺度的平均量、脉动量之间 的一些关系式 (二)	703
人名索引	707
主词索引	709
英文内容介绍、目录	721

第一篇 若干基本概念, 单颗粒运动和一维二相流

1

绪论

§ 1.1 二相流与多相流

除了等离子体以外，物质有三态：气体、液体和固体。若不计电磁特性，可把等离子体归入气体类内。经典的流体力学只研究纯气体（或混合气体）和纯液体（或溶液）的运动规律。二相流则研究气-液、气-固、不相溶的液-液、液-固等各种混合物的运动规律。

以气-固流动为例，称它为二相流，是因为在物理上它包括气、固两个相。如果气-固混合物中，固体颗粒大小很分散，为了研究方便，可把所有颗粒按其大小分成几个组，每一组内各颗粒大小相近，动力学性质相似，可以用一组动力学方程来描述；对于不同的组用不同的动力学方程描述，因此，有时也称这样的气-固混合物的流动为多相流。显然，这里所说的相是动力学意义上的相。

由此可见，在多数情况下二相流与多相流实际上内容基本上相同，只是对相的理解不同而已。

物理上是多相的流动也是有的，如采油过程中的气-油-沙和油-水-沙等三相流，甚至还有像气-油-水-沙那样的四相流。

§ 1.2 二相流发展简史

二相流的现象不论在自然界或在生产实践中到处都有。虽然二相流学科是近年来才形成，可是同二相流有关的问题很早以前就在生产中遇到，并提出了各种解决办法，积累了许多经验。早在1877年，Boussinesq⁽¹⁾就已较系统地研究过明渠水流中泥沙的沉降和输运，1910年Mallock⁽²⁾研究过声波在泡沫液体中传播时强度的衰减。但是许多经验和研究成果分散在各个生产部门，交流不多。有意识地总结归纳所遇到的各种现象，用二相流的统一观点系统地加以分析和研究，则是本世纪四十年代才开始。二相流(two-phase flow)的名词在1949年已见诸文献⁽³⁾。五十年代以后论文数量显著地增加，内容包括二相流边界层^(4,5)，激波在二相混合介质中的传播^(6,7)，空化理论⁽⁸⁾，流态化技术⁽⁹⁾，喷管流动⁽¹⁰⁾等。1956年Ingebo⁽¹¹⁾研究了颗粒群阻力系数与单颗粒阻力系数的差别，总结出描述颗粒群阻力系数的经验公式。1961年Streeter主编的流体动力学手册⁽⁸⁾有专门一节介绍二相流。六十年代以后，越来越多的学者探索描述二相流运动规律的基本方程。早期的工作有Marble(1963)⁽¹²⁾，Murray(1965)⁽¹³⁾，Panton(1968)⁽¹⁴⁾等。有关二相流的专著也在六十年代以后陆续出版，如Yih(1965)⁽¹⁵⁾，Soo(1967)⁽¹⁶⁾，Wallis(1969)⁽¹⁷⁾，Ishii(1975)⁽¹⁸⁾，Pai(1977)⁽¹⁹⁾等。Rudinger于1976年以“气体-颗粒流基础”为题在比利时的von Karman流体动力学实验室作了专题系列讲座，并于1980年整理成书出版⁽²⁰⁾。国际多相流杂志(Int. J. Multiphase Flow)也于1974年创刊。1982年出版了多相流手册⁽²¹⁾。因此，二相流作为一门独立的学科，可以说已经形成。

并开始了迅猛的发展，但是总的说还不很成熟，尚处于发展初期，很多方面都要依赖于经验数据，而且数据的分散性很大。

§ 1.3 各种流动形态的二相流， 流型图(flow-pattern map)

二相流有气-固流、液-固流和气-液流等。气-液流中最重要的有空气-水流动和蒸汽-水流动；对于上述流动中的每一种，又可能有许多不同的流动形态（简称流型）。例如管道内固体物料的气力输送可能出现如图 1.1 所示的几种不同的流动形态。在气+液流动中，流动形态更加丰富。图 1.3 给出了水平管道中的几种可能的流动形态：泡状流(bubble flow)，塞状流(plug flow)，分层流(stratified flow)，波状流(wavy flow)，弹状流(slug flow)，环状流(annular flow)等。竖管中的几种典型流型示于图 1.4，有泡状流，弹状流，乳沫状流(churn flow)，环状流和液丝环状流(wispy annular flow)等。图 1.2 是汽-水二相流在加热管道中自下而上流动过程中出现的几种典型流型，以及它们之间的过渡。

流型和流型之间转换规律的研究很重要，因为不同的流型有着完全不同的流动规律。例如，在均匀弥散的悬浮体流动——泡状流、雾状流(mist flow)和大多数的气-固流、液-固流——中，相间阻力和传热率远大于分层流和波状流情况。在不同流型中，有完全不同的相间阻力和传热规律，壁面阻力规律也不相同。在一种流型下得到的流动规律，一般说不能随意推广到别的流型，正像单相流中湍流中的阻力与层流中的阻力有完全不同的规律一样。

既然流型的确定很重要，人们自然很关心：在已知的管道中对于每一种流量组合——相 1 和相 2 的质量流量分别为 W_1 和 W_2

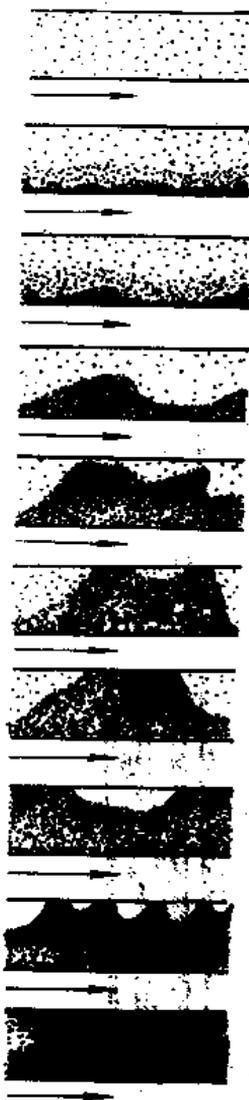


图 1.1 气体-颗粒流中的
几种典型流型

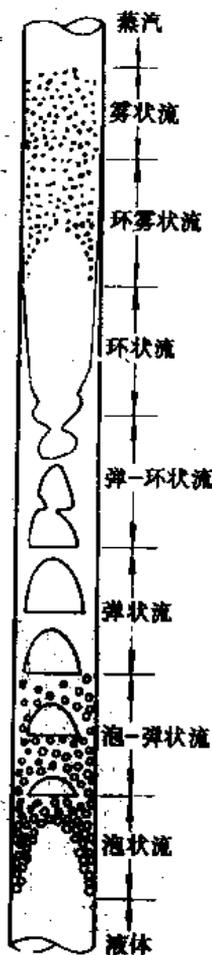


图 1.2 在垂直的蒸发管中的各类
流型的大致次序

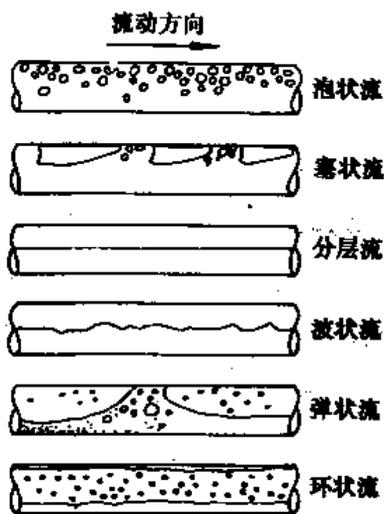


图 1.3 水平流动中的几种典型流型

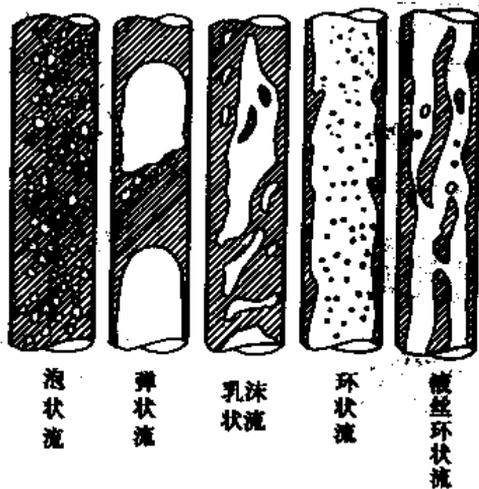


图 1.4 竖管流动中的几种典型流型

—管内流动是什么流型, 并由此可推算出流动压降等数据。或者用另一种提问方式: 在给定的气体流量下选用什么形状的管道, 可以在提升液体或固体颗粒最有效的流型下的工作。

事实上, 二相流的流动形态几乎有无穷多, 尤其是气-液流。除了图 1.2 或图 1.3 所列的几种典型流型外, 还有许许多多可能的流动形态。对这许多形态的分类在很大程度上带有主观的成分; 对于某些典型流型的命名也没有完全统一。图 1.2 和图 1.3 所列的几种典型流型的定义是目前比较公认的。

对于某一特定的几何形状及流体的组合, 用实验的方法可以确定其流型。如用两个相的速度、或流量、或两个其它有关量来表征一个二相流, 在这两个量的坐标平面上标明各种流型分布的图叫流型图, 如图 1.5—图 1.8。流型图非常有用。但目前还不是对各种流动介质, 在各种流动条件下都能给出比较可靠的流型图。图 1.5 是 Bennett⁽²²⁾ 得到的、压强为 6.89MPa 时的汽-水流型图, 图中还标出了对于长 3.66m、内径为 12.5mm 的管子的烧毁曲线。坐标 G 是流过管子的混合物质量通量, x_g 是气相的流量分数 (近似等于含气率)。图 1.6 是最初由 Baker⁽²³⁾ 给出、后经 Scott⁽²⁴⁾ 修正的流型图, 纵坐标变量是 $x_g G / \lambda$, 横坐标变量是 $(1 - x_g) \lambda \Psi / x_g$, 其中 λ 和 Ψ 的定义为

$$\lambda = \left[\frac{\rho_g \rho_l}{\rho_a \rho_w} \right]^{1/2}$$

$$\Psi = \frac{\sigma_w}{\sigma} \left[\frac{\mu_l}{\mu_w} \left(\frac{\rho_w}{\rho_l} \right)^2 \right]^{1/3}$$

ρ_l 、 μ_l 和 σ 分别为工作介质中液相的相密度、动力粘性系数和表面张力, ρ_g 和 μ_g 是工作介质中气相的相密度和动力粘性系数, 标准状态下空气 (下标 a) 和水 (下标 w) 的有关参数 (相密度、粘性系数和表面张力) 作为参考量。显然, 对空气-水二相

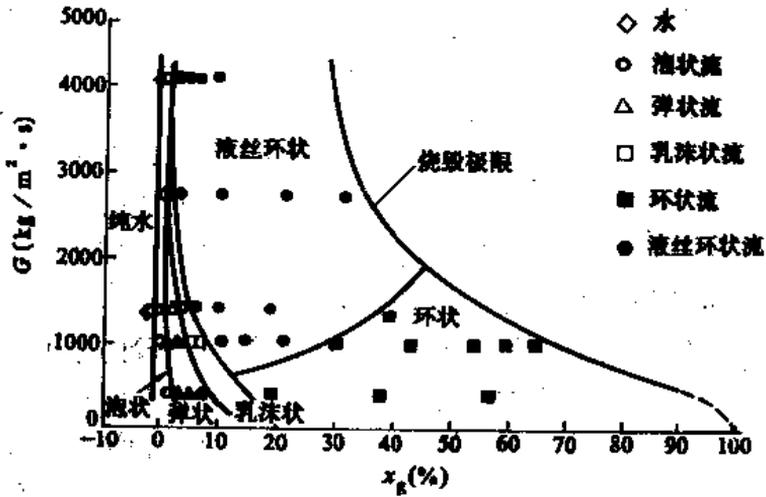


图 1.5 压强为 6.89MPa 的汽-水流型图

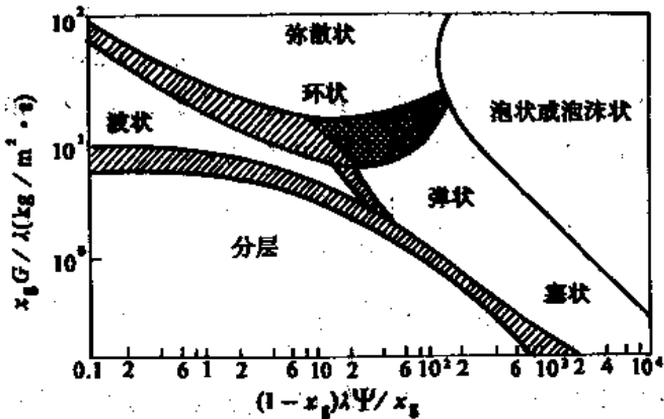


图 1.6 Scott 修正后的 Baker 流型图

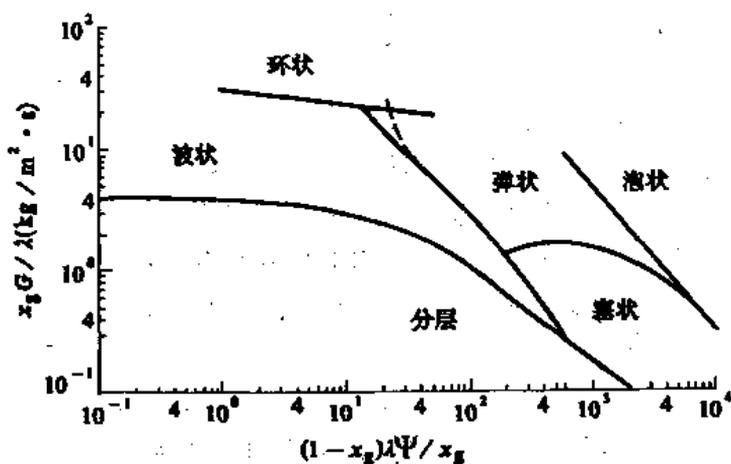


图 1.7 Schicht (1969) 作的水平二相流的流型图

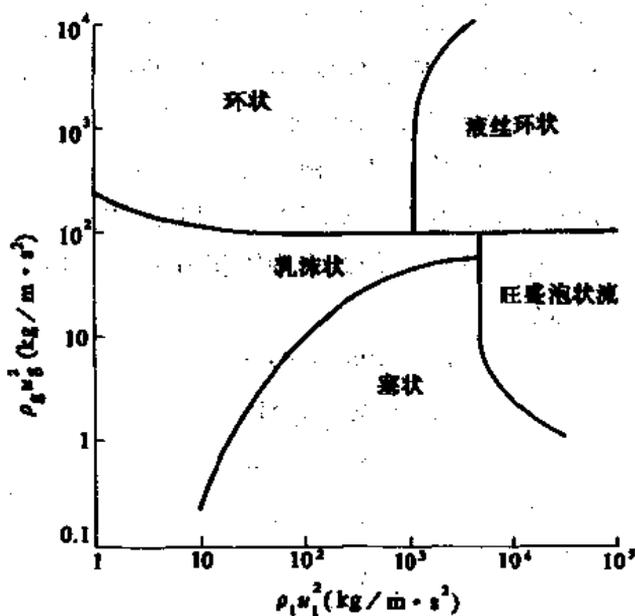


图 1.8 Hewitt 与 Roberts (1969) 的竖管二相流的流型图