

中級  
留學  
科學技術  
叢書

# 流体力学浅说

蔡銘之編著

BB7648/07

江蘇人民出版社

2

## ·內容提要·

本书較系統地介紹了流体力學基本理論，主要內容有：流體的平衡，理想流體的運動，粘滯流體的運動，運動物体在流體中所受的阻力和機翼原理等。在敘述解釋這些原理時，避免了應用高等數學。可供高中文化程度的干部、工人、農民閱讀。

中級科學技術叢書  
自學

## 流体力學淺說

蔡銘之編著

\*

江蘇省圖書出版發行許可證：0001  
江蘇人民出版社出  
南京湖南路十一號  
新华書店江蘇分店發行 宁印局印

开本 787×1092 印数 1/32 印数 3 字数 65,000

一九五八年五月第一版

一九五八年五月南京第一次印刷

印数 1—17,000

统一书号： 13100·40

定 价：(9) 三角四分

封面設計 徐鳳雲

## 前　　言

流体运动現象在实际生活中起着十分重要的作用。在許多技术科学部門，如航空运输、水利灌溉以及各种工作机械上，都会遇到一系列有关流体力学的問題。因此，很自然地，这門科学正日益受到广泛的重視。

目前出版的流体力学書籍，多数是高等学校有关专业的教科書。它們一般地着重在介紹解决問題的方法。閱讀这些書籍需具备一定的高等数学基础。在中学物理教材和大学普通物理教材中有关流体力学部分，也沒有很多篇幅来闡明所利用到的基本概念的物理內容。現在有些已学过高中物理学的人希望有一本專門講述流体力学的書，以便进修。

这本“淺說”沒有罗列过多的流体运动現象，也沒有介紹任何仪器的構造和使用方法。因为这样做的結果徒然使篇幅增多，且不一定能收到实际的效果。它所叙述的范围較普通物理的有关部分要广泛些，除流体的平衡問題和理想流体的运动外，也介绍了粘滞流体的运动、运动物体在流体中所受的阻力和机翼理論等內容。在流体的平衡这一章中，引入了体积力的概念，指出体积力和压强变化的关系，这样可以进一步分析被加速系統中的流体平衡問題。在理想流体的运动一章中，除了較詳細地叙述柏努利方程外，还着重說明动量定理在計算反冲力时的应用。这个定理又被用来計算固体和流体的相互作用，并据以推导出儒可夫斯基的升力公式。附面层、渦旋理論和环流对于理解运动物体所受阻力的性質与机翼的升

力和阻力的产生原因，都十分重要。对于这些問題，在这里都作了比較詳細的分析說明。

流体力学的研究是建立在力学的基础上的。本書除应用力学基本原理来叙述和分析外，曾強調了流体运动的特点。在緒論中便較詳細地叙述了流体的基本物理性質——压缩性、粘滯性和流动性。在以后的叙述中又时时回顧到这些基本性質，指出在那里起主要作用的性質。这样把流体运动的特点归結到它的物理性質来加以說明，希望比較地能說明現象的本質并使全部材料的体系来得較完整些。書中避免应用高等数学，使具有高中程度的讀者，閱讀时不致有很大困难。

限于我的水平，这本书在材料的选择、組織和文字表达上，一定还存在很多的缺点。希望讀者多多提出意見，使它可以得到改进。

1957年12月蔡銘之于江苏师范学院

# 目 录

<b>緒論</b> .....	<b>1</b>
§ 1. 流体力学的对象 流体被看作为質点組.....	1
§ 2. 流体的基本物理性質：粘滯性和压缩性.....	3
§ 3. 流体力学的研究方法：觀察、实验和理論的 分析方法.....	11
<b>第一章 流体的平衡</b> .....	<b>13</b>
§ 4. 流体内部的压强.....	13
§ 5. 流体内部的压强分布 表面力和体积力 旋轉 液面.....	14
§ 6. 在流体中的固体所受的力 旋轉液体中的浮力 离心分析器.....	21
<b>第二章 理想流体的运动</b> .....	<b>28</b>
§ 7. 觀察流体运动的方法 稳恒流动 流綫.....	28
§ 8. 連續性方程 柏努利方程 柏努利方程的应用.....	30
§ 9. 流体的动量变化 动量定理.....	36
<b>第三章 粘滯流体的运动</b> .....	<b>44</b>
§ 10. 截面不变的管中的压强梯度.....	44
§ 11. 片流 泊稷叶公式.....	47
§ 12. 湍流 雷諾耳数.....	50
§ 13. 附面层.....	54
§ 14. 涡旋.....	56
§ 15. 环流 速度环量.....	58

§ 16. 涡管 涡管强度 涡旋定理	62
<b>第四章 流体对运动物体的阻力</b>	<b>64</b>
§ 17. 阻力 牛顿阻力定律	64
§ 18. 形变阻力和摩擦阻力	65
§ 19. 物体在粘性很小的流体中的运动 惯性阻力	66
§ 20. 阻力与物体的形状和位置的关系 流线体	67
§ 21. 形变阻力、摩擦阻力和惯性阻力定律	69
<b>第五章 机翼理论</b>	<b>75</b>
§ 22. 升力和阻力 升阻比 影响升阻比的因素	75
§ 23. 气流绕过物体边缘时的涡旋 起动涡旋	80
§ 24. 环绕飞机机翼的无旋环流	82
§ 25. 机翼的升力 儒可夫斯基的升力定理	84
§ 26. 机翼的阻力 展弦比和诱导阻力	89

## 緒論

### § 1. 流体力学的对象 流体被看作为質点組

流体力学的任务是研究流体的相对静止和运动的規律，以及流体和固体之間的相互作用力的問題。在自然界，絕對静止的物体是不存在的，一切物体(包括流体在內)的运动状态总是相对于某些标准物体而进行觀察研究的。这些标准物体在力学上被称为参考系。地球便是我們最常用的参考系。因此，我們所說的靜止和运动是指相对于参考系的相对静止和运动。这里所說的固体是指那些和流体相接触而和它們处于相对静止或者处于相对运动状态的物体，例如，盛着水的容器的器壁，河堤、水壩，在水中运动的船只，在空气中运动的飞机等。这些物体都將給予水或空气以作用力，从而影响和約束了水或空气的运动状态。同时，这些物体本身也受到了水或空气所給予的反作用力。

在力学中，我們研究过質点和剛体的运动。在那里，剛体是被看成由大量的質点組成的物体，或者叫質点組，而質点和質点之間的距离，在剛体中被当作是不会改变的。因而，剛体的形狀是不会改变的。流体和剛体不同，流体也是質点組，但是流体的形狀可以任意改变，它們的特性是所謂流动性(关于流动性的恰切意义，我們在 § 2 討論)。因此，剛体的运动規律不适用于流体。但是，既然我們將流体也看或是大量質点的集合体，力学中关于質点組的运动的一般規律也便同样适用

于流体。不过，力学定律在流体力学中的表現形式和在剛体力学中的表現形式已經不同。可見流体运动定律和剛体运动定律都是力学中質点組运动定律的特殊形式，力学是研究流体力学的基础。

上面講到，我們把流体看成質点組，然后应用力学中的一般定律来找流体的运动定律。流体的內部結構究竟是怎样的，它們是不是由大量質点所組成，根据什么理由可以將它們看成質点組呢？

平常所說的流体包括液体和气体。液体和气体都有很复杂的內部結構。簡單地說，它們都由大量分子組成，这些分子不断地作不規則的热运动。每个分子又包含一个或兩個以上的原子。分子和分子之間以及分子內部的原子和原子之間可以保留相当的空隙。所以，流体的內部結構是不連續的，中間存在着許多空隙。流体力学不去研究个别分子的运动，也不过問个别原子的运动。流体力学只研究大量分子的集体的运动。我們將整个流体分成許許多的分子集團，称呼每个分子集團为質点，研究这些質点的平衡和运动以及它們相互之間或者和周圍物体之間的作用力。这样的質点在流体内部一个紧靠着一个，它們之間不再有任何的空隙。必須指出，不要把質点誤解为个别的分子，每个質点实际上是一个大量分子的集團。为什么称这样的集團为質点呢？因为，流体力学所研究的运动是大范围的运动，和流体之間有力相互作用着的固体也是很大的物体。因此，每个質点可以充分精确地被認為是一个点而不必考慮它的大小。它們不同于几何上的点，它們具有質量。从流体的运动范围和周圍物体的大小来看这些分子團——質点，这时它們显得非常地小。但是另一方面，从分子之間的平均間隔来看，它們又應該是很大的。每一分子

團中的各个分子虽然不斷地作着不規則的熱運動，但是它們不會越出這個分子團即質點的範圍。因此，將流體看成質點組之後，我們便不必去考慮分子的熱運動和分子間複雜的相互作用力，只將質點作為一個最小單位來研究它的運動。也就是說，流体力學所研究的不是具有不連續的內部結構的實際流體，而是上面所說的由質點組成而具有連續結構的實際流體的模型。正如在剛体力學中，在不考慮形變或形變很小不起主要作用的情況下，可以把剛體作為實際固体的模型一樣。這樣便可以使問題大大地簡化。當然，採用這樣的模型來代替真實的流體是有條件的，即只在和分子運動沒有直接關係的情況下是可以被容許的。對於那些和分子運動直接相關聯的物理現象如熱傳導、擴散等，單純用質點的運動是完全不足以說明問題的。這些現象都不屬於流体力學的研究範圍。

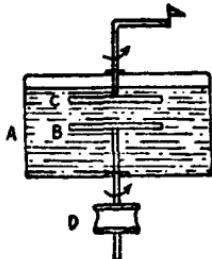
## § 2. 流體的基本物理性質：粘滯性和壓縮性

流體和固体間的根本差別在於流體具有流动性，而固体沒有流动性。如何理解流體的流动性呢？所謂流动性並不是指物体能不能改變它們的形狀，即能否發生形變而言，因為所有的固体在外力作用下都能發生形變。不過，在形變時，流體和固体所表現的性質是截然不同的。固体受力作用發生形變時，產生一種和形變大小成正比的彈性力來阻止發生形變。當這個阻力增大到足以和外加力相抵銷時，形變便不再增大。所以，固体形變的大小和外加作用力有關（正比關係）。外加作用力愈大，形變愈大。反過來說，要得到較大的形變，就需要用較大的力。例如，使一個彈簧伸長，必須要用力。要它伸長得長些，所需的力便要大些。在固体的情形下，所需的力的大小完全決定於對形變的要求，與發生形變的快慢无关。對

于流体，情形便完全不同了。当我们企图将一大块沥青一下子压成薄饼的形状时，会遇到非常大的阻力。也就是说，必须用很大的力才能做到。但如我们将这块沥青放着不去碰它，在较长的时间后，它便在重力的作用下散开成为很薄很大的一片。这种事实说明，流体形变时也产生阻力，但这种阻力和形变的快慢有关系。要使流体很迅速地发生形变，需要用很大的力，而在用力的时间充分长，或者说，形变的过程充分慢时，任何小的力能够使流体产生非常大的形变。沥青是一种粘滞性比较大的流体，它在形变时所表现出来的这种特性是一般固体所不具备的。这种性质便称为流动性。流动性又是所有流体如沥青、甘油、水和空气等所具有的共同特性。

各种流体的粘滞性可以有很大程度的区别。例如，沥青的粘滞性很明显地比空气或水的粘滞性要大得多，一块沥青需要很长的时间才散开成一片，水则很快地便散成一层。水的粘滞性比甘油的粘滞性也来得小。推动一块浮在水面上的小木板作等速运动时要用力。如果其它条件不变，使浮在甘油表面的木板，保持同样大小的速度运动时，便要用较大的力。这个力，即使在木板作等速运动时也是必须加的，它被用来克服流体内部的一种阻力。我们称这种阻力为粘滞阻力或内摩擦力。

上面所举小木板运动的例子说明流体内部存在着这种阻力，它的大小和流体的粘滞性有关。在其它条件都相同时，粘滞性大的流体产生的粘滞阻力也较大。粘滞阻力的存在和它的性质可以通过下面的实验（图1）而看得更清楚。在玻璃容器A中盛满水或其他液体，放两个相隔不远的圆盘B和C。下面的圆

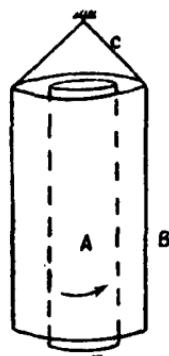


(图 1)

盤 B 裝在通過容器底部的軸上，軸的下端裝着皮帶輪 D，可由皮帶帶着轉動。上面的圓盤 C 裝在一根通過容器蓋的軸上。當下面的圓盤被帶動時，上面的圓盤便會跟着朝同一方向轉動起來。這個裝置也可以被用來演示氣體內部的粘滯阻力的作用。但是氣體的粘滯性要比水的粘滯性小得多，為明顯起見，可以改用如圖 2 的裝置。用細線 C 將圓筒 B 懸挂起來，筒內插入一根圓柱體 A，使它們的軸線重合。

帶動圓柱體 A 快速旋轉時，圓筒 B 也會朝同一方向隨着轉動，使懸線 C 受到扭轉。在這兩個實驗中，為什麼一個物体轉動時，能帶著另一物体同時轉動呢？精確的觀測告訴我們，原來在物体的表面上，都粘附著一層流體（液體的或氣體的）。這層流體隨著物体開始轉動時，這一層流體外面的流體並沒有動。它和鄰近一層流體間出現相對運動，因此便產生了粘滯力。鄰近的流體

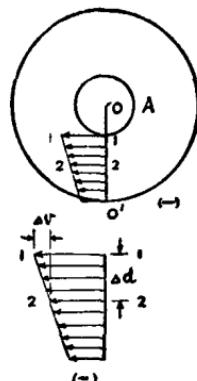
層因粘滯力的作用而跟着轉動起來。這樣，一層帶著一層，最後粘附在另一物体表面的一層流體以及另一物体也被帶著起來。仔細觀察時能夠發現這兩個物体的轉速並不相同。被帶著的那一個物体（圖 1 中的圓盤 C，圖 2 中的圓筒 B）的轉速要比起帶著它轉動的物体的轉速小一些。可以想象得到，如果將兩物体間的流體分成許多層，從第一個物体起，通過中間這些流體層到第二個物体時，旋轉速度必然在漸次減小。流體內部層與層之間有相對運動是產生粘滯力的一個條件。第一個物体在帶著周圍的流體以及另一物体同時轉動時，將受到一個和它的運動方向相反的阻力作用。這個阻力便是粘滯阻力。物体不只在轉動時遇到粘滯阻力，它在平動時也同樣



(图 2)

地受到粘滯阻力。例如流体在管子里流动时，靠管壁的一层流体粘附在管子上面完全不动，愈靠近管子中心处的流体层的速度愈大。中間流体要受到外层流体的粘滯阻力。上面的分析和实际觀測得到的結果完全相符合。

流动流体的层与层之間的速度不同这一事实，可以用图解法明显地表示出来(图 3)。作一根和流体运动方向相垂直



(图 3)

的直線，然后在直線上各点作橫綫，讓它們的長短分別表示各該點處的流動速度的大小。在图 2 的情形中，圓柱 A 和圓筒 B 的軸綫一致，任意半徑  $OO'$  將與 A、B 之間流體的流動方向垂直[图 3 中(一)]。在  $OO'$  上作表示流體流動速度的橫綫(與  $OO'$  垂直)，近 A 处的速度最大，橫綫畫得最長，順次向外，愈來愈短。速度改變的快慢，可以用所謂速度梯度來表明，如图 3 中(二)。流體層 1—1 和 2—2 的速度差為  $\Delta v$ ，兩層相距  $\Delta d$ ，我

們稱速度差和距離之比  $\frac{\Delta v}{\Delta d}$  為速度梯度。因此，速度梯度可以簡單地說成：在和流動方向相垂直的方向上，每隔單位長度時的速度變化，它和運動學中加速度的涵義是完全不同的。

大量的實驗結果表明，流體層與層間的粘滯阻力和速度梯度成正比。速度梯度愈大，粘滯阻力愈大。它同時和層與層的接觸面積成正比，在图 2 的情形中，這個接觸面是圓柱面，它的大小隨流體層離中心的距離不同而不同。如果用  $f$  表示這個粘滯阻力，則上面所說的實驗結果可以表示為：

$$f = \eta \frac{\Delta v}{\Delta d} S$$

式中比例常数 $\eta$ 随流体性质而改变，它表示着流体的粘滞特性，称为粘滞系数。在e·g·s单位制中， $\eta$ 用厘米<sup>-1</sup>一克一秒<sup>-1</sup>量度。这个单位又简称为泊。从式中可看出，粘滞系数 $\eta$ 便等于速度梯度为1时单位接触面积上的粘滞阻力。

我們平常称流体的粘滞阻力为内摩擦力，因为这种阻力类似固体间的摩擦力。但是，和固体的情形不同，这里根本不存在所谓静摩擦力。例如，载重数吨的船，用一个很小的力便能推动它。推动同样重的一辆车子，便须克服很大的静摩擦力。从上面的公式也能看出，内摩擦力和速度梯度成正比，速度梯度无限减小时，内摩擦力也无限减小。可见流体的内摩擦力只能延缓层与层之间的滑动，阻止速度梯度的增大而不能根本阻止这种滑动。所以非常小的力能够缓慢地产生很大的形变，上面所举沥青发生形变的事实便是一个例子。这正是流体的流动性的一种表现。

流体虽然都具有粘滞性，但是，在许多情形中，粘滞性并不起主要的作用。例如，水和空气是两种最常见而且最重要的流体，它们的粘滞性便十分小。在许多问题中，不考虑它们的粘滞性的作用可以使问题简化，而且不致引起显著的错误。这种假想的没有粘滞性的流体，我们称之为理想流体。

流体的另一种特性是它的压缩性。液体的压缩性和气体的压缩性相差很大。实验指明，液体体积随压强变化的情况可以充分精确地用公式表示为：

$$V = V_0 [1 - \beta(p - p_0)]$$

$p_0$  为标准大气压， $V_0$  为压强等于  $p_0$  时的体积， $\beta$  称为液体

的压缩系数。由上式解得：

$$\beta = -\frac{V - V_0}{V_0(p - p_0)} = -\frac{\Delta V}{V_0 \Delta p}$$

所以，液体的压缩系数在数值上等于增加单位压强时体积的减小和原体积之比。平常用大气压为压强单位。水在压强增加一个大气压时，约减小它原体积的十万分之五，即  $\beta = 5 \times 10^{-5}$ 。液体的压缩系数在压强从 0 到 500 大气压这个范围内，是一个常数；压强在 500 大气压以上时， $\beta$  之值将改变。可见液体的压缩系数很小。在实验时，如果不使用精密的仪器，是不容易发现液体的体积变化的。

各种液体的压缩性都十分小，气体的压缩性却十分显著。气体的体积变化与过程有关。理论上最重要的两种过程是绝热过程与等温过程。在前一种过程中，气体和周围物体间没有进行热量的交换；在等温过程中，气体和其他物体间进行了热量交换而保持其温度不变。在绝热过程中，气体体积遵循公式

$$pv^\gamma = \text{常数}$$

而变化。 $\gamma$  为气体的定压比热  $C_p$  和定容比热  $C_v$  之比 ( $\gamma = \frac{C_p}{C_v}$ )。例如，声波在空气中传播时，空气便经历着绝热过程。在温度一定时，气体体积和压强成反比地改变。压强增大一倍时，气体体积减小为原来的二分之一。这便是玻意耳——马略特定律。它可以用下面的公式表示：

$$pv = \text{常数}$$

式中  $p$ 、 $v$  分别表示气体的压强和体积。这个公式和实际的测量的结果并不完全符合。一般气体只在压力不太大和温度不太低时方近似地遵从玻意耳—马略特定律。

当加压力增大时，流体受到进一步的压缩。处于压缩状态下的流体，能产生向外膨胀的力，这种力可以被看成是一种弹性力。当压力恢复到原来的大小时，流体能象弹性固体似地恢复到原来的体积。作用在容器和其他固体上的力，便是这种弹性力的表现。这种力的产生原因十分复杂。在液体中，可以认为是排列得很紧密的液体分子间相互作用着的排斥力；在气体中，这种力是不断作不规则运动的气体分子对固体发生碰撞的结果。这种碰撞因为体积缩小而更加频繁，所以压强应该随体积的减小而增大。研究这些力的性质不是流体力学的任务，以后我们将不再讨论这个问题。

尽管液体的压缩性十分小，在许多场合考虑到液体的压缩性以及由此产生的弹性力，可以使我们对许多现象容易理解，例如液体为什么会产生旁压力等问题。当然，在分析这些问题时，还应考虑到流体的流动性。有时，在某些问题中，液体的压缩性不起主要作用，为了讨论方便，可以完全不考虑液体的压缩性，而将它们看成是不可压缩的。甚至是空气，当运动物体的速度不大时（100 每秒米以下），也可以被看成是不可压缩的。事实上，在这种情形下，运动物体周围的压强差并不大，所以，空气的密度没有发生显著的变化。但是，当运动速度再增大时，空气受到愈来愈大的压缩。当速度接近声速时，这种压缩达到十分显著的程度，这时如果忽略了空气的压缩性便会得出和事实完全不相符合的结论。

〔例题 1〕 在图 2 中的圆筒 B 和圆柱体 A 之间充满粘滞系数  $\eta = 8.6 \times 10^{-5} \frac{\text{克}}{\text{厘米} \cdot \text{秒}}$  的气体。圆柱 A 的半径  $r_1 = 8$  厘米，圆筒间距离  $\Delta d = 0.2$  厘米。圆柱 A 以转速  $n = 10 \frac{\text{转}}{\text{秒}}$

动时，求外圆筒B的内表面上每平方厘米所受的力。

[解] 圆柱A转动时，其表面上各点的线速度为  $v_1 = 2\pi r_1 n$ 。圆筒B不动，表面上的线速度  $v_2 = 0$ 。所以速度梯度等于

$$\frac{\Delta v}{\Delta d} = \frac{2\pi r_1 n}{\Delta d}$$

将圆柱A和圆筒B间的气体层近似地看成平面的。由公式  $f = \eta \frac{\Delta v}{\Delta d} S$  得单位面积上的作用力为：

$$\begin{aligned} f &= \eta \frac{\Delta v}{\Delta d} = \eta \times \frac{2\pi r_1 n}{\Delta d} \\ &= 8.6 \times 10^{-5} \times \frac{2\pi \times 8 \times 10}{0.2} = 0.2 \text{ 达因 厘米}^2 \end{aligned}$$

这个力的方向和圆筒表面相切。

[例题2] 原来体积为50公升的水，当压强由1个大气压增加到100个大气压时，它的体积改变多少？

[解] 在公式  $\beta = -\frac{\Delta v}{v_0 \Delta p}$  中，已知  $\beta = 5 \times 10^{-5}$ ，  
 $v_0 = 50$  公升， $\Delta p = 100$  大气压。由此解得：

$$\begin{aligned} \Delta v &= -\beta v_0 \Delta p = -5 \times 10^{-5} \times 50 \times 100 \\ &= -25 \times 10^{-2} = -0.25 \text{ 公升} \end{aligned}$$

所以体积改变了0.25公升。答数中的负号表示体积缩小。

## 习 题 一

1. 如海面的海水密度为1.02克/立方厘米，假设海水的含盐量和温度在全部深度内保持不变，求深度为9,000米处的海水密度。 $(\beta = 5 \times 10^{-5} \text{ 1/大气压})$ 。

(答)  $\rho = 1.07$  克/立方厘米

2. 在怎样的深度处，水的密度較表面的密度大1%?

( $\beta = 5 \times 10^{-5}$  1/大气压)

(答) 約220米

3. 有一块寬1米，長2.3米的木板，以1.5米/秒的速度在水面上运动。假定有一层厚度为0.008米的水被帶动起来，这一层內的速度均匀地改变。水的粘滯系数为 $1.6 \times 10^{-3}$  千克/米一秒，求木板所受的阻力。

(答) 0.07千克

### §3. 流体力学的研究方法：觀察、实验和理論 的分析方法

和所有其他科学部門一样，流体力学的发展依靠理論和实践的紧密联系。理論分析和对实际过程观察实验的相互结合，同时运用，使这门科学得到了很大的发展。为什么要这两种方法同时并用呢，因为理論虽然能够概括大量事实，但是理論的分析方法是以抽象了的同时也是被簡化了的自然律規为基础的。因此，理論常是以某些假設为前提的。当这些前提条件不具备时，它便不能得出正确的結論。理論有它的局限性，其适用范围需要由实践来加以检验。例如，在流体力学中，为了使問題簡化，我們可以忽略流体内部的粘滯阻力而将流体看成理想流体。根据这个假設而建立的关于理想流体运动的理論只在某些場合是正确的，而在另外一些情况下，流体的粘滯阻力不能被忽略，关于理想流体的理論，便完全与事实不符。又如，在物体运动速度不大时，流体的密度的变化很小，因而可被看作是不可压缩的。但是，当速度超过一定界限时，流体的压缩性便完全不能被忽視。只有实验方才能够确定这个界限。此外，也只有实际的观察实验才能提供理論分