

Liuti Lixue Xuexi Fudao Yu Xiti Jieda

流体力学

学习辅导与习题解答

邹正龙 李宝玉 李意民 陈更林 主编

中国矿业大学出版社

China University of Mining and Technology Press

Lián Líng Xué Yǎn Jiān Yú Xī Jī Jīng
流体力学

流体力学

学习指导与习题解答

主 编 王 强 副 编 李 强 李 强 李 强 李 强



中国矿业大学出版社

http://www.cupm.com.cn

流体力学学习辅导 与习题解答

主编	邹正龙	李宝玉
	李意民	陈更林
参编	李德玉	刘 颀
	李嘉薇	杨春敏

中国矿业大学出版社

内 容 提 要

本书系统介绍了流体力学的学习要点与难点,分析讲解了流体力学习题的解题思路与技巧,以加深学生对基本概念、基本原理的理解,使学生得到足够的基本技能训练。

本书可作为热能、机自、通风安全、采矿、环境科学、水文、建筑等专业的教学用书和学生自学参考书,也可作为工程技术人员阅读参考。

图书在版编目(CIP)数据

流体力学学习辅导与习题解答/邹正龙等主编. —徐州:
中国矿业大学出版社, 2007. 11

ISBN 978 - 7- 81107 - 790 - 2

I. 流… II. 邹… III. 流体力学—高等学校—教学参考资料 IV. O35

中国版本图书馆 CIP 数据核字(2007)第 175985 号

书 名 流体力学学习辅导与习题解答

主 编 邹正龙 李宝玉 李意民 陈更林

责任编辑 钟 诚

出版发行 中国矿业大学出版社

(江苏省徐州市中国矿业大学内 邮政编码 221008)

网 址 <http://www.cumtp.com> E-mail: cumtpvip@cumtp.com

排 版 中国矿业大学出版社排版中心

印 刷 徐州中矿大印发科技有限公司

经 销 新华书店

开 本 850×1168 1/32 印张 8.25 字数 214 千字

版次印次 2007 年 11 月第 1 版 2007 年 11 月第 1 次印刷

定 价 15.00 元

(图书出现印装质量问题,本社负责调换)

目 录

第一章 概述	1
一、主要内容	1
二、本章难点	2
三、习题与解答	3
第二章 流体静力学	14
一、主要内容	14
二、本章难点	16
三、习题与解答	16
第三章 流体运动学	55
一、主要内容	55
二、本章难点	57
三、习题与解答	57
第四章 流体动力学	83
一、主要内容	83
二、本章难点	85
三、习题与解答	86
第五章 粘性流体运动及阻力计算	129
一、主要内容	129
二、本章难点	130
三、习题与解答	131
第六章 相似理论与量纲分析	171
一、主要内容	171
二、本章难点	173
三、习题与解答	173

第七章 流体水力计算基础	203
一、主要内容	203
二、本章难点	205
三、习题与解答	205
第八章 气体动力学初步	240
一、主要内容	240
二、本章难点	241
三、习题与解答	241
附录	256
参考文献	260

第一章 概 述

一、主要内容

(一) 流体的定义

流体是一种受任何微小的剪切力作用时,都会产生连续变形的物质。能够流动的物体称为流体,包括气体和液体。

(二) 流体力学的研究内容

流体力学是以流体为研究对象,研究流体处于平衡和运动状态时的力学规律(如:压力与速度分布等),以及流体与固体的相互作用及流动过程中的能量损失。

(三) 流体的三个基本特征

1. 易流性

流动性是流体的主要特征。组成流体的各个微团之间的内聚力很小,任何微小的剪切力都会使它产生连续的剪切变形——流动。

2. 形状不定性

流体没有固定的形状,它取决于盛装它的容器的形状,只能被限定为其所在容器的形状。

3. 受力特性(绵续性)

流体能承受压力,但不能承受拉力,对切应力的抵抗较弱,只有在流体微团发生相对运动时,才显示其剪切力,因此,流体没有静摩擦力。

(四) 流体的三个基本特性

1. 流体的惯性

物质维持原有运动状态的特性称为惯性,它是物质本身固有的属性,运动状态的任何变化都必须克服惯性的作用。

流体力学中衡量惯性大小的物理量是密度,即单位体积的质量。

2. 流体的压缩性与膨胀性

流体的体积随压力变化的特性称为流体的压缩性。流体的体积随温度变化的特性称为流体的膨胀性。

3. 流体的黏性

流体的黏性是阻止其发生剪切变形的一种特性,是由流体分子的结构及分子间的相互作用力所引起的。流体的黏性是流体的固有属性。

(五) 流体力学中的三个力学模型

1. 连续介质模型

流体由大量的分子组成,当从宏观角度来研究流体的机械运动,而不涉及微观的物质结构时,就可以认为流体是由无穷多个连续分布的流体微团组成的连续介质。

2. 不可压缩流体模型

通常把液体视为不可压缩流体,即忽略在一般工程中没有多大影响的微小的体积变化,而把液体的密度视为常量。

3. 理想流体模型

理想流体就是完全没有黏性的流体。

二、本章难点

(1) 对于三个基本特征中的流体形状的不定性,要注意区分液体与气体的区别。液体具有一定的体积,有一自由表面;而气体没有固定体积,没有自由表面,易于压缩。

(2) 温度对流体的黏性影响,对于液体和气体是截然不同的,

温度升高时,液体的黏性降低,而气体的黏性增加。

(3) 连续介质模型的主要内容是:由大量的分子组成的流体,分子与分子间是有间隙的;而由大量的流体微团(包含有许多流体分子)组成的流体,微团与微团间是没有间隙的。

(4) 在压力不是很高、速度不是很快的情况下,气体也可看成是不可压缩流体。

三、习题与解答

1-1 一容积为 $V=4.6 \text{ m}^3$ 的液压油,重量是 $G=5\,260 \text{ N}$,求其重度、密度、比容及相对密度。

解:根据公式有:

$$\text{重度: } \gamma = \frac{G}{V} = \frac{5\,260}{4.6} = 1\,143 \text{ (N/m}^3\text{)}$$

$$\text{密度: } \rho = \frac{\gamma}{g} = \frac{1\,143}{9.8} = 116.6 \text{ (kg/m}^3\text{)}$$

$$\text{比容: } \nu = \frac{1}{\rho} = \frac{1}{116.6} = 0.008\,6 \text{ (m}^3\text{/kg)}$$

$$\text{相对密度: } s = \frac{\gamma}{\gamma_0} = \frac{\rho}{\rho_0} = \frac{116.6}{1\,000} = 0.116\,6$$

1-2 已知某种物质的密度 $\rho=2.94 \text{ g/cm}^3$,试求其相对密度 s 。

解:

由其定义,该种物质的相对密度为:

$$s = \frac{\rho}{\rho_0} = \frac{2.94 \times 100^3 / 1\,000}{1\,000} = 2.94$$

1-3 已知某厂1号炉水平烟道中烟气组分的体积百分数为 $\alpha_{\text{CO}_2} = 13.5\%$, $\alpha_{\text{SO}_2} = 0.3\%$, $\alpha_{\text{O}_2} = 5.2\%$, $\alpha_{\text{N}_2} = 76\%$, $\alpha_{\text{H}_2\text{O}} = 5\%$ 。试求烟气的密度。

解:

根据混合流体密度的定义,烟气的密度为:

$$\begin{aligned}
 \rho &= \sum_{i=1}^n \rho_i \alpha_i \\
 &= 1.976 \times 13.5\% + 2.927 \times 0.3\% + 1.429 \times \\
 &\quad 5.2\% + 1.251 \times 76\% + 0.804 \times 5\% \\
 &= 1.341 (\text{kg/m}^3).
 \end{aligned}$$

1-4 当压强增量为 50 000 Pa 时, 某种流体的密度增加了 0.02%。试求该流体的体积弹性模量。

解:

压缩系数为:

$$\beta_p = \frac{1}{\rho} \frac{d\rho}{dp} = \frac{1}{50\,000} \times 0.02\% = 0.4 \times 10^{-8} (\text{Pa}^{-1}).$$

则流体的体积弹性模量为:

$$E = \frac{1}{\beta_p} = \frac{1}{0.4 \times 10^{-8}} = 2.5 \times 10^8 (\text{Pa})$$

1-5 厚壁容器中盛有 $V_0 = 0.5 \text{ m}^3$ 的水, 初始压力为 $p_0 = 2 \times 10^6 \text{ Pa}$ 。当压力增至 $p = 6 \times 10^6 \text{ Pa}$ 时, 问水的体积减少了多少?

解:

取水的体积弹性模量 $E = 2 \times 10^9 \text{ Pa}$, 由压缩系数公式得:

$$\beta_p = -\frac{1}{V_0} \frac{dV}{dp} = -\frac{V - V_0}{V_0(p - p_0)} = \frac{1}{E}$$

体积减少量为:

$$\begin{aligned}
 V_0 - V &= \frac{V_0(p - p_0)}{E} \\
 &= \frac{0.5 \times (6 - 2) \times 10^6}{2 \times 10^9} = 10^{-3} (\text{m}^3)
 \end{aligned}$$

1-6 体积为 $V_0 = 1.5 \text{ m}^3$ 的某种流体, 当压力增加了 $dp = 49\,000 \text{ Pa}$ 时, 体积减少了 $dV = -3.6 \times 10^{-3} \text{ m}^3$ 。试求该流体的体积弹性模量 E 和压缩系数 β_p 。

解:

压缩系数为:

$$\beta_p = -\frac{dV}{V_0} \frac{1}{dp} = \frac{3.6 \times 10^{-5}}{1.5} \times \frac{1}{49\,000}$$

$$= 0.49 \times 10^{-9} (\text{Pa}^{-1})$$

则流体的体积弹性模量为:

$$E = \frac{1}{\beta_p} = \frac{1}{0.49 \times 10^{-9}} = 2.04 \times 10^9 (\text{Pa})$$

1-7 充满石油的油槽内的压强为 $p = 4.9033 \times 10^5 \text{ Pa}$, 今由槽中排出石油 40 kg, 使槽内压强降到 $p' = 9.8067 \times 10^4 \text{ Pa}$, 设石油体积弹性模量为 $E = 1.32 \times 10^9 \text{ Pa}$ 。试求油槽的体积。(石油的密度为: $\rho = 885 \text{ kg/m}^3$)

解:

压强的变化为:

$$\Delta p = p - p' = 490\,330 - 98\,067 = 392\,263 (\text{Pa})$$

体积的变化为:

$$\Delta V = V - V' = -\frac{m}{\rho} = -0.045 (\text{m}^3)$$

根据公式, 石油的体积弹性模量为:

$$E = \frac{1}{\beta_p} = -\frac{V \Delta p}{\Delta V}$$

则油槽的体积为:

$$V = -\frac{\Delta V}{\Delta p} E = \frac{0.045}{392\,263} \times 1.32 \times 10^9 = 152 (\text{m}^3)$$

1-8 空气 ($R_0 = 287.1 \text{ N} \cdot \text{m/kg} \cdot \text{K}$) 的压强为 $p = 10^5 \text{ Pa}$ 、温度为 $t = 20 \text{ }^\circ\text{C}$ 时, 分别求其压缩系数 β_p 和膨胀系数 β_t 。

解:

由气体状态方程 $p = R_0 \rho T$ 得:

$$\rho = \frac{p}{R_0 T} = \frac{10^5}{287.1 \times (273 + 20)} = 1.188\,774 (\text{kg/m}^3)$$

当温度不变, $d\rho=1, \rho' = \frac{\rho}{R_0 T} = 1.188\ 786(\text{kg}/\text{m}^3)$

∴ 则: $\beta_p = \frac{1}{\rho} \frac{d\rho}{d\rho} = 0.000\ 009\ 74 = 9.74 \times 10^{-6}(\text{Pa}^{-1})$

当压强不变, $dT=1, \rho' = 1.184\ 730(\text{kg}/\text{m}^3)$

$$\beta_T = \frac{1}{\rho} \frac{d\rho}{dT} = -0.003\ 40 = -3.4 \times 10^{-3} 1/\text{K}$$

1-9 流量 $Q=50\ \text{m}^3/\text{h}$, 温度为 $70\ ^\circ\text{C}$ 的水流进热水锅炉, 经加热后水温上升到 $90\ ^\circ\text{C}$, 而水的体积膨胀系数 $\beta_t = 0.000\ 64(1/^\circ\text{C})$, 问从锅炉中每小时流出多少立方米的水?

解:

$$\text{由: } \beta_t = \frac{\Delta V}{V} \frac{1}{\Delta T} = \frac{V_2 - V_1}{V_1(T_2 - T_1)}$$

$$\text{得: } V_2 = V_1[1 + \beta_t(T_2 - T_1)] \Rightarrow Q_2 = Q_1[1 + \beta_t(T_2 - T_1)]$$

即从锅炉中每小时流出的水为:

$$Q_2 = Q_1[1 + \beta_t(T_2 - T_1)] = 50.64(\text{m}^3/\text{h})$$

1-10 压缩机压缩空气, 绝对压强从 $p_1 = 9.806\ 7 \times 10^4\ \text{Pa}$ 升高到 $p_2 = 5.884 \times 10^5\ \text{Pa}$, 温度从 $t_1 = 20\ ^\circ\text{C}$ 升高到 $t_2 = 78\ ^\circ\text{C}$, 问空气体积减少了多少?

解:

$$\text{由气体状态方程: } \frac{p_1 V_1}{T_1} = \frac{p_2 V_2}{T_2} \quad (\rho_1 V_1 = \rho_2 V_2 = m)$$

$$\text{得: } \frac{V_2}{V_1} = \frac{p_1 T_2}{p_2 T_1}$$

$$\begin{aligned} \frac{\Delta V}{V} &= \frac{V_1 - V_2}{V_1} = 1 - \frac{V_2}{V_1} = 1 - \frac{p_1 T_2}{p_2 T_1} \\ &= 1 - 0.199\ 7 = 80\% \end{aligned}$$

1-11 如图中相距为 $h=10\ \text{mm}$ 的两固定平板间充满动力黏度为 $\mu=1.49\ \text{Pa} \cdot \text{s}$ 的甘油, 若两板间甘油的速度分布为 $u =$

$4000y(h-y)$, 则:

(1) 若上板的面积 $A=0.2\text{ m}^2$, 求使上板固定不动所需的水平作用力 F ;

(2) 求 $y=h/3$ 和 $y=2h/3$ 处的内摩擦应力, 并说明正负号的意义。

解:

(1) 先求内摩擦应力的分布, 由牛顿内摩擦定律公式得:

$$\tau = \mu \frac{du}{dy} = 4000\mu(h-2y)$$

设上板处流体所受的内摩擦应力为 τ_0 , 则上板所受的内摩擦应力 $\tau_0' = -\tau_0$, 将 $y=0.01\text{ m}$ 代入上式得固定上板所需的力为:

$$\begin{aligned} F &= -A \cdot \tau_0 \\ &= -0.2 \times 4000 \times 1.49 \times (0.01 - 2 \times 0.01) \\ &= 1.92(\text{N}) \end{aligned}$$

(方向如图示)

(2) $y=h/3$ 时, 内摩擦应力为:

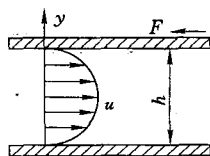
$$\tau = \mu \frac{du}{dy} = 4000\mu(h-2y) = 19.9(\text{N/m}^2)$$

$y=2h/3$ 时, 内摩擦应力为:

$$\tau = \mu \frac{du}{dy} = 4000\mu(h-2y) = -19.9(\text{N/m}^2)$$

$y=h/3$ 时, $\tau=19.9\text{ N/m}^2 > 0$, 这说明若用平面在 $y=h/3$ 处截开, 下一层流体(靠坐标原点一侧的流体)受到上层的拖动, τ 与 u 同向。

$y=2h/3$ 时, $\tau=-19.9\text{ N/m}^2 < 0$, 这表明该处以下(靠坐标原点)的流层受阻于上层流体, τ 与 u 反向。



题 1-11 图

1-12 面积 $A=0.5 \text{ m}^2$ 的平板,水平地放在厚度为 $h=10 \text{ mm}$ 的油膜上。用 $F=4.8 \text{ N}$ 的水平力拉它,以 $u=0.8 \text{ m/s}$ 的速度移动。若油的密度 $\rho=856 \text{ kg/m}^3$ 。求油的动力黏度和运动黏度。

解:平板所受切应力为:

$$\tau = \frac{F}{A} = \frac{4.8}{0.5} = 9.6 (\text{N/m}^2)$$

设速度分布为线性分布,则:

$$\frac{du}{dy} = \frac{u}{h} = \frac{0.8}{0.01} = 80 (1/\text{s})$$

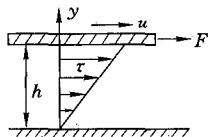
由牛顿内摩擦定律:

$$\tau = \mu \frac{du}{dy} \Rightarrow \mu = \tau / \frac{du}{dy}$$

得油的动力黏度和运动黏度为:

$$\mu = \tau / \frac{du}{dy} = 9.6 / 80 = 0.12 (\text{Pa} \cdot \text{s})$$

$$\nu = \frac{\mu}{\rho} = \frac{0.12}{856} = 1.4 \times 10^{-4} (\text{m}^2/\text{s})$$



题 1-12 图

1-13 有一面积 $A=0.024 \text{ m}^2$ 的平板在油面上作水平运动,平板与固定底面距离 $h=1 \text{ mm}$,油的运动黏度 $\nu=14.1 \text{ cm}^2/\text{s}$,油的重度为 $\gamma=8338.5 \text{ N/m}^3$,若板的运动速度 $u=1.1 \text{ m/s}$,由平板带动的油的速度成直线分布,求平板所受的阻力。

解:

设速度分布为线性分布,则:

$$\frac{du}{dy} = \frac{u}{h} = \frac{1.1}{0.001} = 1100 (1/\text{s})$$

油的动力黏度为:

$$\mu = \nu \rho = 14.4 \times 10^{-4} \times \frac{8338.5}{9.8} = 1.2 (\text{Pa} \cdot \text{s})$$

由牛顿内摩擦定律得:

$$\tau = \mu \frac{du}{dy} = 1.2 \times 100 = 1319.7 (\text{N/m}^2)$$

平板所受的阻力为:

$$F = \tau \cdot A = 1319.7 \times 0.024 = 31.7 (\text{N})$$

1-14 重量 $G=20 \text{ N}$, 面积 $A=0.12 \text{ m}^2$ 的平板置于斜面上。其间充满黏度 $\mu=0.65 \text{ Pa} \cdot \text{s}$ 的油液。当油液的厚度 $h=8 \text{ mm}$ 时, 问匀速下滑时平板的速度 v 是多少?

解: 平板沿斜面向下的作用力为:

$$F = G \times \sin 20^\circ = 6.8 (\text{N})$$

则平板上的切应力为:

$$\tau = \frac{F}{A} = \frac{6.8}{0.12} = 57 (\text{N/m}^2)$$

根据牛顿内摩擦定律: $\tau = \mu \frac{du}{dy}$

设速度分布为线性分布, 则:

$$\frac{du}{dy} = \frac{v}{h} = \frac{\tau}{\mu}$$

则匀速下滑时平板的速度 v 是:

$$v = \frac{\tau}{\mu} \times h = \frac{57}{0.65} \times 8 \times 10^{-3} = 0.7 (\text{m/s})$$

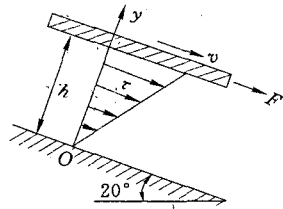
1-15 直径 $d=50 \text{ mm}$ 的活塞在直径为 $D=50.1 \text{ mm}$ 的缸体内运动, 当润滑油的温度由 $t_1=0 \text{ }^\circ\text{C}$ 升高到 $t_2=120 \text{ }^\circ\text{C}$ 时, 求推动活塞所需的力减少的百分数。(润滑油的相对密度为 $s=0.855$, 当 $t_1=0 \text{ }^\circ\text{C}$ 时, $\mu_1=0.012 \text{ Pa} \cdot \text{s}$, 当 $t_2=120 \text{ }^\circ\text{C}$ 时, $\mu_2=0.0021 \text{ Pa} \cdot \text{s}$)

解: 由牛顿内摩擦定律知:

$$t_1=0 \text{ }^\circ\text{C} \text{ 时, } F_1 = A\mu_1 \cdot \frac{du}{dy}$$

$$t_2=120 \text{ }^\circ\text{C} \text{ 时, } F_2 = A\mu_2 \cdot \frac{du}{dy}$$

$$F_2/F_1 = \mu_2/\mu_1$$



题 1-14 图

$$\text{则: } \frac{F_1 - F_2}{F_1} = 1 - F_2/F_1 = 1 - \mu_2/\mu_1 = 82.5\%$$

1-16 直径 $d=50$ mm 的轴颈同心地在 $D=50.1$ mm 的轴承中转动。间隙中润滑油的黏度 $\mu=0.45$ Pa·s。当转速 $n=950$ r/min 时,求因油膜摩擦而附加的阻力矩 M 。

解:将接触面沿圆周展开,可得接触面的面积为:

$$\begin{aligned} A &= \pi dl = \pi \times 0.05 \times 0.1 \\ &= 0.016(\text{m}^2) \end{aligned}$$

接触面上的相对速度为:

$$u = \frac{d}{2}\omega = \frac{d}{2} \frac{2\pi n}{60} = 2.49(\text{m/s})$$

接触面间的距离为:

$$\delta = \frac{D-d}{2} = 0.05 \text{ mm} = 5 \times 10^{-5}(\text{m})$$

根据牛顿内摩擦定律知: $\tau = \mu \frac{du}{dy}$

设速度分布为线性分布,则: $\frac{du}{dy} = \frac{u}{\delta}$

接触面之间的作用力为:

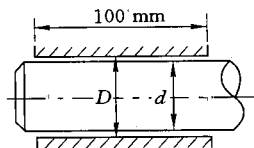
$$F = \mu \cdot A \frac{du}{dy} = \mu \cdot A \frac{u}{\delta} = 358.44(\text{N})$$

则油膜的附加阻力矩为:

$$M = F \cdot \frac{d}{2} = 8.9(\text{N} \cdot \text{m})$$

1-17 直径为 D 的圆盘水平地放在厚度为 h 的油膜上。当驱动圆盘以转速 n 旋转时,试证明油的动力黏度 μ 与驱动力矩 M 的关系为:

$$\mu = \frac{960h}{\pi^2 n D^4} M$$



题 1-16 图

证：

在圆盘上半径为 r 处取一微元环，微元环的厚度为 dr ，则微元环上接触面的面积为：

$$dA = 2\pi r dr$$

微元环接触面上的相对速度为：

$$v = r\omega = r \frac{2\pi n}{60}$$

设速度分布为线性分布，则： $\frac{du}{dy} = \frac{v}{h}$

由牛顿内摩擦定律知，微元环接触面上的作用力为：

$$dF = \mu \cdot dA \frac{du}{dy} = \mu \cdot 2\pi r dr \frac{v}{h}$$

$$= \mu \cdot 2\pi r dr \frac{2\pi n r}{60h} = \mu \frac{\pi^2 n}{15h} r^2 dr$$

则微元环接触面的作用力矩为：

$$dM = r dF = \mu \frac{\pi^2 n}{15h} r^3 dr$$

对整个圆盘积分，就可得到驱动力矩与油的动力黏度的关系为：

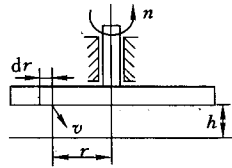
$$M = \int_0^{\frac{D}{2}} dM = \int_0^{\frac{D}{2}} \mu \frac{\pi^2 n}{15h} r^3 dr = \mu \cdot \frac{\pi^2 n}{60h} \frac{D^4}{2^4} = \frac{\pi^2 n D^4}{960h}$$

$$\text{即：} \mu = \frac{960h}{\pi^2 n D^4} M$$

1-18 内径为 $d=10 \text{ mm}$ 的开口玻璃管插入温度为 $20 \text{ }^\circ\text{C}$ 的水中 ($\sigma=0.073 \text{ N/m}$)，已知水与玻璃管的接触角为 $\theta=10^\circ$ ，试求水在玻璃管中的上升高度 h 。

解：

根据表面张力的计算公式，水在玻璃管中的上升高度为：



题 1-17 图