

Gong Cheng Liu Ti Li Xue Li Ti Ji

工程流体力学例题集

彭乐生 茅春浦主编

上海交通大学出版社

工程流体力学例题集

主编 彭乐生 茅春浦

上海交通大学出版社

内 容 提 要

本书选编了各种不同类型的例题 150 道, 内容包括静力学、一元流动、平面势流、量纲分析、相似理论、粘性流动和一元气体动力学。可供学习《工程流体力学》的大学生和工程技术人员阅读, 也可供教师备课参考。

工程流体力学例题集

上海交通大学出版社出版
(淮海中路1984弄19号)

新华书店上海发行所发行
常州村前印刷厂排版印装

开本 787×1092 毫米 1/32 印张 8.5 字数 186,000

1987年7月第1版 1987年7月第1次印刷

印数 1—6500

统一书号: 15324·219 科技书目: 143—217

定价: 1.40元

前 言

本书是为帮助学生学习和《工程流体力学》而编写的辅助教材，可供学生课外阅读，也可作为教师备课的参考书。选题范围大致以原水力学教材编审小组1982年审订的《工程流体力学教学大纲(草案)》为准，共选编了150道例题，分为七章，十九节。

每一节先对有关公式加以解释，然后列题进行详细的分析与解答，有的还“一题多解”。例题的绝大部分来自我们的教学实践，编排由简到繁，由浅入深，目的是使读者通过例题能加深对基本概念的理解，熟悉流体力学处理问题的方法。本书不追求篇幅，在一般教科书中都能找到的练习性题目，本书均不列入，也不列入类型重复的题目。

原稿由下列同志分工执笔：彭乐生(第一章)、柳康宁(第二章)、鲁传敬(第三章)、丁祖荣(第四章)、朱世权、茅春浦(第五章)、吴君朋(第六章)、王蓉孙(第七章)。虽是分工编写，但是逐章、逐题都经过了充分的集体讨论，编写书稿的过程贯串着教学经验的交流。汇总的书稿由邬敏莉誊清，彭乐生和茅春浦担任主编，王蓉孙教授负责审定。

目 录

第一章 静力学	(1)
(一)静水压强	(1)
(二)静水对平壁的压力	(8)
(三)静水中的曲壁受力	(16)
(四)浮体的稳定性	(24)
(五)非惯性坐标系中相对静止的液体	(27)
第二章 理想流体的一元流动	(41)
(一)伯努利方程的应用	(41)
(二)动量定理的应用	(55)
第三章 管路计算	(71)
第四章 量纲分析和相似原理	(96)
第五章 理想流体的平面流动	(110)
(一)速度场、流线、迹线	(110)
(二)流函数 ψ 和势函数 φ	(116)
(三)旋涡运动、速度环量	(129)
(四)理想流体运动的固壁面边界条件、柯西-拉格朗日积分	(140)
(五)应用复变函数解平面势流问题	(149)
第六章 不可压缩粘性流体力学	(192)
第七章 气体的一元流动	(213)

(一)变截面管道中的等熵气流.....	(213)
(二)等截面管道中的绝热粘性气流.....	(231)
(三)有热交换的管道流动.....	(239)
(四)正冲波.....	(250)

第一章 静力学

(一) 静水压强

静水中的等压面是水平面，处处与重力垂直。

图1-1中标出了等压面的三个特例：(1)自由液面 $l-l'$ ，压强处处等于液面上气体的压强 p_0 ；(2)测压管水头面 $m-m'$ ，压强等于大气压 p_a ；(3)静力水头面 $n-n'$ ，压强为零。测压管水头面和静力水头面可以表现为直观的、具体的液面，也可以是假想的。

对于任意一点P，其压强 p 可按下列三个公式中的任一个进行计算：

$$\begin{aligned} p &= p_0 + \rho g h_0, \\ p &= p_a + \rho g h_g, \\ p &= \rho g h_p \end{aligned} \quad (1-1)$$

式中： ρ 为液体密度， g 为重力加速度。

由(1-1)式可得

$$h_p = p / \rho g \quad (1-2)$$

h_p 称为与 p 相当的“压强高度”。

$$h_g = (p - p_a) / \rho g \quad (1-3)$$

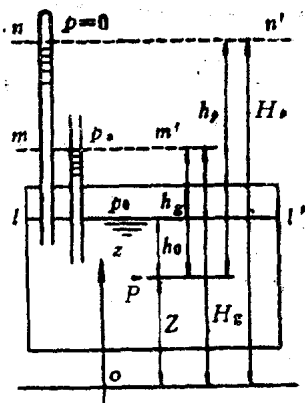


图 1-1

称为“测压管高度”，式中 $p - p_a$ 为压强 p 超出大气压的部分，可记作

$$p_e = p - p_a \quad (1-4)$$

p_e 称为超压或表压， p 称为绝对压强，当 p 小于 p_a 时，超压为负值，负超压的绝对值可称为真空压强或真空度，并记作

$$p_v = p_a - p \quad (1-5)$$

取参考坐标 z 垂直向上，则对于任意点 P ，有

$$\frac{p_e}{\rho g} + z = H_e \quad (1-6)$$

$$\frac{p}{\rho g} + z = H_p \quad (1-7)$$

H_e 称为测压管水头， H_p 称为静力水头，它们都与所考察点 P 的位置无关，而为常数。据此，若考察静水中任意两点 1 和 2，则有

$$\frac{p_1}{\rho g} + z_1 = \frac{p_2}{\rho g} + z_2$$

即

$$p_2 = p_1 + \rho g(z_1 - z_2) \quad (1-8)$$

式中的 p_1 和 p_2 可都用绝对压强来计算，也可都用超压来计算。

压强的单位，按国际单位制是 $\text{Pa}(\text{帕}) = 1\text{N}/\text{m}^2$ ，此单位太小，不实用，一般取 $\text{kPa}(\text{千帕}) = 1 \times 10^3 \text{Pa}$ 或 $\text{MPa}(\text{兆帕}) = 1 \times 10^6 \text{Pa}$ 。标准大气压为 101.3kPa 。水的密度可取标准值 $\rho = 1000 \text{kg}/\text{m}^3$ ，重力加速度一般取 $g = 9.81 \text{m}/\text{s}^2$ （在工程上目前还保留着压强单位 kgf/cm^2 ，并称之为工程大气压， $1 \text{kgf}/\text{cm}^2$

$= 98.1 \text{ kPa}$, 标准大气压为 $1,033 \text{ kgf/cm}^2$ 。

题1-1 复式测压
管中各液面的标高(单位: m)如图1-2所示, 求容器中水面之超压 p_e 。

解 这个题目中已知的是1处超压为0, 故可根据(1-8)式, 由已知压强来算未知压强, 逐步算出 p_2 、 p_3 、 p_4 、

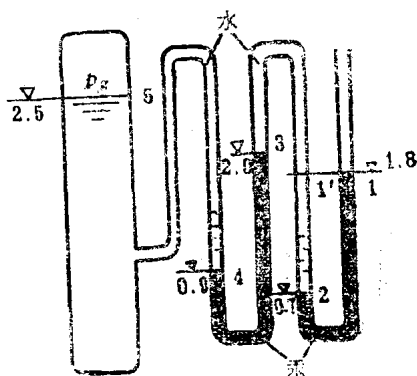


图 1-2

p_5 :

$$p_2 = p_5 g(z_1 - z_2), \quad p_3 = p_2 + \rho_{\text{水}} g(z_2 - z_3),$$

$$p_4 = p_3 + \rho_{\text{汞}} g(z_3 - z_4), \quad p_5 = p_4 + \rho_{\text{水}} g(z_4 - z_5)$$

将以上四式依次迭代, 得到

$$\begin{aligned} p_2 = p_5 &= \rho_{\text{汞}} g(z_1 - z_2 + z_3 - z_4) + \rho_{\text{水}} g(z_2 - z_3 + z_4 - z_5) \\ &= [13600 \times (1.8 - 0.7 + 2.0 - 0.9) \\ &\quad + 1000 \times (0.7 - 2.0 + 0.9 - 2.5)] \times 9.81 \\ &= (13600 \times 2.2 - 1000 \times 2.9) \times 9.81 \\ &= 265 \text{ kPa} \end{aligned}$$

解这种题目时要注意: 公式(1-8)只能应用于连续分布的同一种液体中, 我们不能错误写成 $p_5 = p_1 + \rho g(z_1 - z_5)$ 。同样, 也不能错误认为 $p_{1'} = p_1$, 而必须利用分界面上两种液体的压强相同这一条件, 逐步分段计算 p_2 、 p_3 、 p_4 、 p_5 。在计算过程中, 不需要算出 p_2 、 p_3 、 p_4 的具体数值, 而只需列出代数式, 迭代后再作数值计算。这样可以减少计算量和计

算误差。

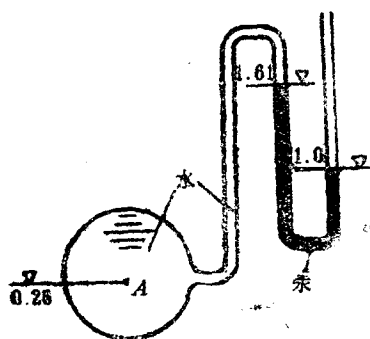


图 1-3

题1-2 若大气压 $p_a = 98100 \text{ Pa}$, 根据图1-3中的液位差, 求A点处的绝对压强和真空度。

解 要合理安排计算步骤, 则应先计算真空度, 后换算成绝对压强。

答案: $p_v = 68 \text{ kPa}$

$p = 35 \text{ kPa}$ (绝对)

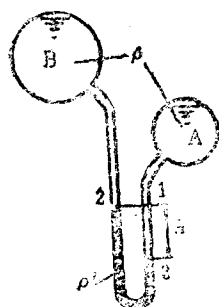


图 1-4

题1-3 容器A和B贮有相同的液体(密度为 ρ), 但压强不同, 位置也不同。试根据图 1-4中 U 形管中液位差 h 计算两个容器中液体静力水头之差 $\Delta H = (\frac{p}{\rho g} + z)_A - (\frac{p}{\rho g} + z)_B$, U 形管中液体密度为 ρ^* 。

解 由于静力水头在连续的同一种液体中为常数, 故可以在两个容器中分别选择任意两点1与2代替A与B来计算 ΔH :

$$\Delta H = (\frac{p}{\rho g} + z)_1 - (\frac{p}{\rho g} + z)_2$$

我们理应选择 $z_1 = z_2$, 则

$$\Delta H = (p_1 - p_2) / \rho g$$

由(1-8)式可知

$$p_1 = p_3 - \rho g h, \quad p_2 = p_3 - \rho' g h$$

$$\text{所以 } \Delta H = (p_1 - p_2) / \rho g = h(\rho' / \rho - 1)$$

题1-4 封闭容器中贮有氮气、油和水,如图1-5所示,根据各个液面标高值(单位:m)计算油的相对密度 δ 和氮气超压 p_g 。

解 由A、B两管的标高差可以立即算得超压 p_g 。由B管液面高可算得油水分界面处压强 p_W 。而 $p_W - p_g = \rho_{\text{油}} g h_{\text{油}}$,即可算出 $\rho_{\text{油}}$ 及 $\delta = \rho_{\text{油}} / \rho_{\text{水}}$ 。

$$\text{答案: } \delta = 0.813$$

$$p_g = 27.5 \text{ kPa}$$

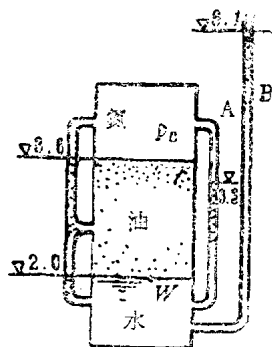


图 1-5

题1-5 半球形容器,如图1-6所示。质量 $m = 4.2 \times 10^3 \text{ kg}$, 半径 $R = 1 \text{ m}$, 内部充满相对密度 $\delta = 0.8$ 的油, 容器顶上的压强表读数为 $p_g = 15.70 \text{ kPa}$ 。求容器底部受到的油压 p_A 以及容器底与地面间的平均压强 p_B 。

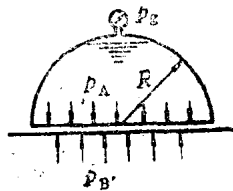


图 1-6

解 此题并不难, 但是不注意也

可能出错；错误可能出在单位换算上，也可能出在概念上。读者可利用下面的答案进行核对。

答案： $p_A = 23.55 \text{ kPa}$ $p_B = 18.34 \text{ kPa}$

思考： $p_B < p_A$ ，容器为什么还能平衡？

题1-6 直径 $D = 0.2 \text{ m}$ ，高 $H = 0.4 \text{ m}$ 的圆柱形容器倒置在直径 $d = 0.1 \text{ m}$ 的柱塞上，如图1-7所示。容器内充满了水。容器上底质量 $m_1 = 150 \text{ kg}$ ，下底质量 $m_2 = 120 \text{ kg}$ ，圆柱部分质量 $m_3 = 300 \text{ kg}$ ，不计容器与柱塞间的摩擦

力，求：(1)容器上底处表压强 p_s 为多少？(2)螺栓群A受拉力多少？(3)B受拉力多少？

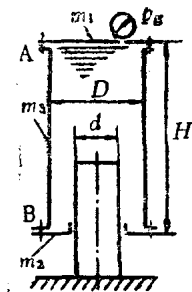


图 1-7

解 从题1-1到题1-5，每一题都给出了某一特殊点的压强值，求解时，可以根据已知的压强，用公式(1-8)去计算未知的压强，本题与以上各题不同，

没有给出任何一点的压强值。给出的条件是，容器处于平衡状态。首先我们必须利用此条件求出 p_s 。

(1) 容器上底受压为 $p_s \frac{\pi}{4} D^2$ ，下底受压 $(p_s + \rho g H) \frac{\pi}{4}$

$(D^2 - d^2)$ ，重量 $G = (m_1 + m_2 + m_3)g$ ，由平衡条件得

$$p_s \cdot \frac{\pi}{4} D^2 = (p_s + \rho g H) \frac{\pi}{4} (D^2 - d^2) + (m_1 + m_2 + m_3)g$$

$$\begin{aligned} p_s &= \rho g H (D^2/d^2 - 1) + (m_1 + m_2 + m_3)4g/\pi d^2 \\ &= 1000 \times 9.81 \times 0.4 \times (4 - 1) + 570 \times 4 \times 9.81/\pi \\ &\quad \times 0.1^2 \end{aligned}$$

$$= 723.73 \text{ kPa}$$

(2) 由容器上底平衡可得

$$T_A = p_s \frac{\pi}{4} D^2 - m_1 g = 723730 \times \frac{\pi}{4} \times 0.2^2 - 150 \times 9.81$$

$$= 21260 \text{ N} = 21.26 \text{ kN}$$

(3) 可以由容器圆柱部分平衡求 T_B ，也可由下底平衡求 T_B ，即

$$T_B = T_A - m_1 g \quad \text{或} \quad T_B = (p_s + \rho g H) \frac{\pi}{4} (D^2 - d^2) + m_2 g$$

答案: $T_B = 18.3 \text{ kN}$

题1-7 直径 $D = 0.2 \text{ m}$ 的圆柱形盛水容器，悬于 $d = 0.1 \text{ m}$ 的柱塞上，如图 1-8 所示，若容器自重 $m = 50 \text{ kg}$ ，水深 $H = 0.3 \text{ m}$ ，略去容器与柱塞间摩擦力，求容器上面部分的真空度 p_v 。

解 有一种说法：“容器上底受到的向上压力小，而下底受到的向下压力大，合力永远是向下的。再加上容器的重力也向下，因此它是不能平衡的。”这一说法似是而非。

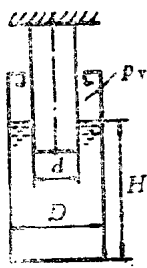


图 1-8

如果我们分析容器受力时，考虑的是绝对压强，容器内壁受到的压力合力确实总是向下的，但是还必须考虑到外壁受到大气压的作用，它是向上的（因为下底的面积比上底大），因此容器是有可能平衡的。不过，通常在分析流体对固体的

作用力时，一般只需考虑超压，而不去计算大气压的作用（因为它作用于固体的力自行平衡），这样处理问题更为方便。如果考虑超压，本题中超压是负值（即所谓“吸力”），下底受到的“吸力”（向上）可以比上底大，而使容器平衡。

考虑超压 $p_z = -p_v$ ，与上题相同，由容器平衡可得

$$p_z \frac{\pi}{4} (D^2 - d^2) = (p_z + \rho gh) \frac{\pi}{4} D^2 + mg$$

答案： $p_z = -74.22 \text{ kPa}$

思考：以上1-6和1-7两题，压强的大小与活塞深入容器中的深度没有关系，这是什么原因？1-7题中如果活塞底部不与水接触，求解步骤如何？

（二）静水对平壁的压力

计算静水对固壁的作用，仅需考虑超压。设平壁（浸没在水中的）面积为 A ，形心为 S ，平壁受到的压力是

$$P = p_s A = \rho g h_s A \quad (1-9)$$

式中： p_s 是 S 点的压强， h_s 是 S 点的淹没深度，或是 p_s 的测压管水头高。

压力 P 并不通过 S 点，而是通过比 S 更为低的一点 M ， M 称为压力中心，它的位置见图1-9，坐标

$$e = \frac{J_x}{y_s A} \quad (1-10)$$

$$f = \frac{J_y}{x_s A} \quad (1-11)$$

式中: y_s 为形心 S 的坐标, $y_s = \frac{\int y dA}{A}$, $x_s = \frac{\int x dA}{A}$, J_x 和 J_y 分别为面积 A 对 x 轴的惯性矩(二次矩)和对 x, y 轴的惯性

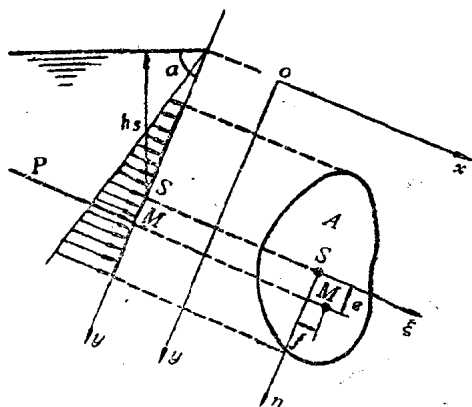


图 1-9

积, $J_x = \int y^2 dA$, $J_y = \int x^2 dA$. 在计算中, 有时还要求 P 力对 ξ 轴的矩, 可直接写成

$$M_x = \rho g J_x \sin \alpha \quad (1-12)$$

它与水深无关。

题1-8 油柜封头为圆形平板, 如图 1-10 所示, 直径 $D = 0.8\text{m}$, 液深 $H = 0.5\text{m}$. 液面上有超压 $p_z = 5\text{kPa}$, 油的密度 $\rho = 800\text{kg/m}^3$, 求封头所受压力 P 的大小及作用点(压力中心)。

解 圆形平板的形心压强为

$$\begin{aligned} p_s &= p_z + \rho g H \\ &= 5 + 0.8 \times 9.81 \times 0.5 \\ &= 8.92\text{kPa} \end{aligned}$$

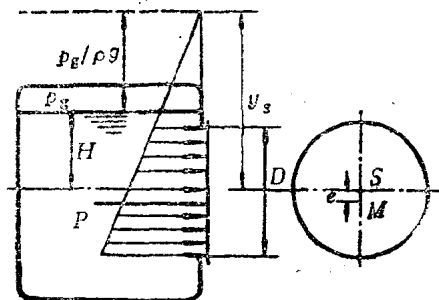


图 1-10

面积

$$A = \frac{\pi}{4} D^2$$

$$= \pi \times 0.8^2 / 4$$

$$= 0.503 \text{ m}^2$$

压力 $P = p_s A = 4.485$ kN。计算压力中心位置 e ，采用(1-10)式

$$e = \frac{J_c}{y_s A}$$

式中: $J_c = \frac{\pi}{64} D^4 = \pi \times 0.8^4 / 64 = 0.0201 \text{ m}^4$

而 y_s 不能用 H 来代表，因为此处液面上不是大气压。 y_s 应是 p_s 的测压管高度，即

$$y_s = p_s / \rho g = 8.92 / 0.8 \times 9.81 = 1.137 \text{ m}$$

$$e = J_c / y_s A = 0.0291 / 1.137 \times 0.503 = 0.035 \text{ m}$$

$$= 3.5 \text{ cm}$$

(在以上计算中，也可不必急于先算出 J_c 的数值，而直接计

$$\text{算 } e = J_c / y_s A = \frac{\pi}{64} D^4 / y_s \frac{\pi}{4} D^2 = D^2 / 16 y_s = 0.8^2 / 16 \times 1.137$$

$$= 3.52 \times 10^{-2} \text{ m。})$$

题1-9 圆筒形容器半径为 R ，一半盛有液体，如图1-11所示，液面上为大气压 p_a ，求圆板端盖所受液体压力 P 的大小和作用点。

解 端盖浸没部分为一个半圆。首先需要查表找出半圆形的形心位置及截面惯性矩，

$$\gamma_s = 4R/3\pi$$

$$J_s = \left(\frac{\pi}{8} - \frac{8}{9\pi} \right) R^4$$

$$A = \frac{\pi}{2} R^2$$

所以

$$P = \rho g \gamma_s A = \frac{2}{3} \rho g R^3$$

图 1-11

压力中心位置

$$e = J_s / \gamma_s A = \left(\frac{3\pi}{16} - \frac{4}{3\pi} \right) R$$

即

$$\gamma_a = \gamma_s + e = 3\pi R/16$$

题1-10 与上题相同,但液面上具有超压 p_0 ,如图1-12所示,求盖板所受压力的大小及作用点。

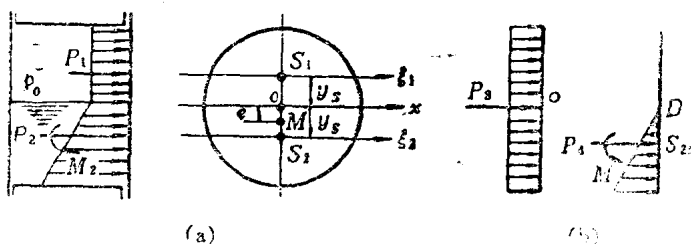


图 1-12

解

(1) 由于盖板上压强分布上下两半不同,故应分别求其压力,再求合力。上半圆受压力