

中等专业学校教学用书

# 冶金工厂 給水送风設備

鞍山鋼鐵学院冶金机械教研組編



中国工业出版社

原

书

缺

页

原

书

缺

页

原

书

缺

页

原

书

缺

页

原

书

缺

页

原

书

缺

页

# 目 录

緒論 .....	9
<b>第一篇 水力学理論基础</b>	
第一章 液体靜力学 .....	14
§ 1-1 水靜壓力及其性质 .....	14
§ 1-2 水靜力学基本方程式。 水头和比勢能 .....	16
§ 1-3 测压仪器 .....	17
§ 1-4 液体对平面壁的压力 .....	20
§ 1-5 液体对曲面壁的压力 .....	24
第二章 液体动力学 .....	26
§ 2-1 液体运动的要素 .....	26
§ 2-2 液体运动的基本概念 .....	27
§ 2-3 液体运动的种类 .....	28
§ 2-4 液体运动的連續方程式 .....	29
§ 2-5 理想液体流束的伯諾里方程式 .....	30
§ 2-6 实际液体流束的伯諾里方程式 .....	33
§ 2-7 实际液体流的伯諾里方程式 .....	34
§ 2-8 液体流量和流速的測量 .....	37
第三章 液体运动的阻力 .....	41
§ 3-1 液体的粘滯性和內摩擦定律 .....	41
§ 3-2 液体运动的两种状态 及其判別方法 .....	43
§ 3-3 管內的层流状态与紊流状态 .....	45
§ 3-4 等速流的基本方程式 .....	46
§ 3-5 沿程阻力和阻力系数 .....	48
§ 3-6 局部阻力和阻力系数 .....	52
§ 3-7 总水头损失的計算 .....	54
第四章 管路水力計算 .....	56
§ 4-1 管路的用途和分类 .....	56
§ 4-2 管路計算的基本公式 .....	57
§ 4-3 简单管路 .....	59
§ 4-4 复杂管路 .....	60
§ 4-5 管路的水力特性 .....	62
§ 4-6 管路的經濟直径 .....	64
§ 4-7 管路中水击的概念 .....	65
第五章 液体經過孔口及管咀的出流 .....	66
§ 5-1 孔口的分类及其出流的基本特征 .....	66
§ 5-2 液体通过不淹没的薄壁 孔口的出流 .....	68
§ 5-3 液体通过薄壁淹没孔口的出流 .....	69
§ 5-4 管咀的分类及其运用范围 .....	70
§ 5-5 管咀的水力計算 .....	71
<b>第二篇 給水設備</b>	
第六章 往复式水泵 .....	74
§ 6-1 往复泵的工作原理、分类和应用 .....	74
§ 6-2 往复泵所产生的揚程 .....	75
§ 6-3 往复泵的揚量及其图示法 .....	77
§ 6-4 往复泵的吸水和排水过程。 空气室 .....	80
§ 6-5 往复泵的功率 .....	84
§ 6-6 往复泵在管路中的工作 及揚量調節 .....	86
§ 6-7 往复泵的主要零件和构造型式 .....	87
§ 6-8 往复泵的運轉和維修 .....	92
第七章 离心式水泵 .....	94
§ 7-1 离心水泵的工作原理、 分类和应用 .....	94
§ 7-2 离心泵的基本方程式 .....	96
§ 7-3 离心泵工作輪的型式 .....	99
§ 7-4 离心泵的汽蝕現象和吸水高度 .....	101
§ 7-5 离心泵的功率 .....	102
§ 7-6 离心泵的特性曲綫 .....	104
§ 7-7 离心泵在管路中的工作 .....	109
§ 7-8 离心泵的調節 .....	112
§ 7-9 离心泵的軸向推力及其平衡 .....	113
§ 7-10 比轉數及其应用 .....	115
§ 7-11 离心泵的主要零件及构造型式 .....	116
§ 7-12 离心泵的选择 .....	121
§ 7-13 离心泵的運轉和維修 .....	121
§ 7-14 冶金工厂水泵站 .....	124
第八章 其它型式的泵 .....	129
§ 8-1 軸流式泵 .....	129
§ 8-2 轉動活板式泵 .....	130
§ 8-3 齒輪泵 .....	130
§ 8-4 膜泵 .....	130
§ 8-5 噴射泵 .....	131
<b>第三篇 热工学理論基础</b>	
第九章 工程热力学基本知識 .....	132
§ 9-1 概述 .....	132
§ 9-2 工质的状态参数 .....	133

§ 9-3 气体定律.....	133	§ 14-1 轴流式通风机的装置 和工作原理.....	223
§ 9-4 功量和热量.....	134	§ 14-2 轴流式通风机所产生的压头.....	224
§ 9-5 热力学基本定律.....	137	§ 14-3 轴流式通风机的功率.....	225
§ 9-6 焓和熵.....	138	§ 14-4 轴流式通风机的特性曲线 和在管网中的工作.....	225
§ 9-7 热机中变热为功过程的分析.....	142	§ 14-5 轴流式通风机的应用范围 及与离心通风机的比较.....	226
<b>第十章 傳熱學基本知識</b> .....	<b>152</b>	<b>第十五章 真空泵</b> .....	<b>227</b>
§ 10-1 传热的一般概念.....	152	§ 15-1 真空泵的概念及种类.....	227
§ 10-2 导热.....	153	§ 15-2 往复式真空泵.....	227
§ 10-3 对流换热.....	156	§ 15-3 回转式真空泵.....	230
§ 10-4 热辐射.....	159	§ 15-4 水环式真空泵.....	231
§ 10-5 通过壁的传热.....	161		
§ 10-6 换热器的基本概念.....	163		
<b>第四篇 送風設備</b>			
<b>第十一章 往复式压气机</b> .....	<b>167</b>	<b>第五篇 热力設備</b>	
§ 11-1 压气机的工作原理、 分类和应用.....	167	<b>第十六章 蒸汽及其动力装置的 基本工作循环</b> .....	<b>233</b>
§ 11-2 单机压气机的理论过程 和压缩总功.....	169	§ 16-1 蒸汽的形成.....	233
§ 11-3 单级压气机的实际过程 和生产量.....	173	§ 16-2 饱和蒸汽与过热蒸汽 状态的确定.....	235
§ 11-4 多级和多级压缩.....	175	§ 16-3 蒸汽的焓熵图 (i-S图) 及其应用.....	237
§ 11-5 压气机的功率.....	179	§ 16-4 蒸汽动力装置的基本热力循环.....	238
§ 11-6 压气机的冷却和润滑.....	182		
§ 11-7 压气机的主要零件和构造型式.....	183		
§ 11-8 压气机生产量和压力的调节.....	188		
§ 11-9 压气机的辅助设备.....	191		
§ 11-10 压气机的运转和维修.....	193		
§ 11-11 冶金工厂压气站.....	195		
§ 11-12 回转式压气机和鼓风机.....	196		
<b>第十二章 离心式鼓风机</b> .....	<b>199</b>		
§ 12-1 离心式鼓风机的工作 原理和应用.....	199		
§ 12-2 离心式鼓风机的压缩过程.....	200		
§ 12-3 离心式鼓风机的功率.....	202		
§ 12-4 离心式鼓风机的特性曲线 及其在管网中的工作.....	202		
§ 12-5 离心式鼓风机的主要零件 和构造型式.....	204		
§ 12-6 离心式鼓风机的调节.....	209		
§ 12-7 离心式鼓风机的运转和维修.....	212		
§ 12-8 冶金工厂鼓风站.....	213		
<b>第十三章 离心式通风机</b> .....	<b>216</b>		
§ 13-1 离心通风机的工作原理及 所产生的压头.....	216		
§ 13-2 离心通风机的总压头.....	217		
§ 13-3 离心通风机工作轮的型式.....	219		
§ 13-4 通风机的功率.....	219		
§ 13-5 离心通风机的特性曲线及 其在管网中的工作.....	219		
§ 13-6 离心式通风机风量的调节.....	220		
§ 13-7 离心通风机的构造和型式.....	221		
<b>第十四章 轴流式通风机</b> .....	<b>223</b>		
<b>第二十章 內燃机</b> .....			
§ 20-1 內燃机一般介绍.....	264		
§ 20-2 四冲程和二冲程內燃机的 工作循环.....	264		
§ 20-3 內燃机的理想热力循环.....	267		
§ 20-4 內燃机的功率.....	271		
§ 20-5 內燃机的气阀机构.....	272		
§ 20-6 柴油机的喷油设备和燃烧室.....	273		
§ 20-7 汽油机的化油器和点火设备.....	275		
§ 20-8 燃气輪简介.....	277		

## 緒論

**本課程的內容与任务** 治金工业企业的生产，同其它企业比較起来，~~一般地~~具有如下的显著特点：冶炼和加热金属，需要大量的燃烧和加热过程，以及由此而带来所使用的设备及其工作环境的高温。

針對上述治金生产中的这一特点，就需要人們在这方面进行研究，并采取相应的措施，以保証生产的正常进行和保障工作人員的身体健康。

在冶炼和加热金属过程中，必須供給大量的空气、燃气以及排出废气。例如：大中型高炉每炼1吨鐵，約需2200~2500米<sup>3</sup>的空气；轉炉炼1吨鋼，也大約需空气450~500米<sup>3</sup>。因此，每一个治金工厂，都需要建立有强大的鼓风站，集中或分別地用各种类型的鼓风机械来完成这项工作。

对于各种治金炉、鍋炉的送风；以及为了保障在高温下工作人員的身体健康和提高劳动生产率，所必需的厂房通风，都需要使用大量的通风机。

在炼鐵、炼鋼以及軋鋼等一系列的生产过程中，大部分的设备都是处在高温下工作。为了保証这些设备的正常工作，就必须使其溫度不能过高。办法之一就是設法冷却设备。在治金工厂中，大多数是采用水作为介质来进行冷却的。例如：高炉每1米<sup>3</sup>的有效容积，每小时就需要冷却水1米<sup>3</sup>；平炉每小时需要的冷却水量比炉子的容量还要多。其它方面如加热炉、軋鋼设备，也需要大量的冷却用水。一个完整的年产量为1500万吨的鋼鐵厂，一昼夜要消耗水量达100万吨之多。因此，每一个治金工厂都需要拥有大型的水泵站和复杂的給排水系統。在一些車間和設備上，还要根据生产要求，裝置各种类型的水泵，以滿足用水的需要。

在治金工厂中，有一些机械设备，如推鋼机、翻鋼机等，是采用高压的水力（或油）和风力（4~8气压最多，有的可达100气压以上）来传动的。在这些地方，就需要采用各种类型的高压水泵、油泵和压气机。

上述这些机械在它們工作的时候，都需要以动力机械来带动。其中用得最多的是电动机。但汽輪机、蒸汽机（需要有鍋炉生产蒸汽）和內燃机，在治金工厂中也較为广泛地被采用着。

治金工厂生产过程中对水和空气（或其它气体）的需要，就如同我們人对水和空气的需要一样，是一时一刻也不能間断的，一时的間断，将会給生产和安全带来很大的損失。所以，給水送风机械设备在治金生产中虽然不是主要的生产设备，但它却是生产中不可缺少的重要设备。

給水送风机械设备在国民經濟的其它部門，也同样被广泛地应用着。农业方面需要大量的水泵，进行农田灌溉。在采矿方面，通风、排水和压气的使用，也对生产起着重要作用。

綜合以上所述，对每一个在治金工厂工作的机械人員來說，就要求必須具有关于給水送风设备的构造、工作原理、基本計算以及选择和运转維修的知識。

應該指出，为了达到这些目的，及解决其它有关工程問題，必須首先要具备关于水

力学、工程热力学和传热学的理論基础。

**发展概述** 我国是世界上文化历史最悠久的国家之一。我們勤劳智慧的祖先，远在几千年以前，为了获得社会生存和发展所必需的物质财富，通过生产斗争的实践，有着非常多的令人自豪的創造与发明。在給水送风机械方面也是这样。我国是第一个发明简单水力机械的国家。远在公元前十七世紀时，人們为了取水和农田灌溉，就已发明了戽斗、桔槔、轆轤这些简单的水力机械。水車、水磨、水輪也都在很早就被使用了。在古代冶炼方面，同样也是最早就发明并利用了风箱、风扇来鼓风。

由于几千年来的封建統治，使得劳动人民在生产实践中的这些創造与发明，沒有能够进行系統的总结和提高，甚至还有很多已經失传。特別是近百年来，我們一直受着帝国主义和國內封建主义結合起来的反动統治，更加严重地阻碍了我国科学的发展。

給水送风設備最原始出現的是往复式机器，由于当时技术水平低，使其制造和发展受到了限制。直到十九世紀，由于鋼鐵工业发达和蒸汽机的出現，才有了比較完善的往复式机器。

在十六世紀时，曾发明了数种类型的轉子泵，但由于缺乏高轉速的原动机，它們沒有得到发展。到了十九世紀末，由于生产力的发展，往复式机器的流量太小，不能滿足生产上的要求，同时又由于出現了高轉速的原动机（电动机、汽輪机），为离心式机器的发展，提供了有利条件。于是出現了較为完善的离心式水泵、通风机、鼓风机和压气机。

在总结劳动人民丰富的生产实践經驗的基础上，有些科学家，如欧拉、茹柯夫斯基等人，为发展这些有关的理論而作出了貢献。

在解放前的旧中国，給水通风用的设备大部分依靠外国进口，本国在制造方面发展很慢，甚至沒有專門的制造工厂。解放后，由于社会制度发生了根本的改变，生产关系发生了彻底的变革，从而，使得生产力完全解放出来。这就为我国国民经济和科学的发展，提供了根本的有利条件。在中国共产党和毛主席的领导下，我国經過了經濟恢复时期和第一个五年計劃，特別是从1958年大跃进以来，整个国民經濟已經有了飞跃的发展。与此同时，我們也得到了苏联和其它兄弟国家的无私援助。到目前为止，我国已經有很多專門制造这些机器的工厂。无论在产品的种类及数量和质量方面，都在不断地发展和提高。目前某些工厂所生产的设备，已經赶上并超过了国外水平，并且有些已經輸出国外。

在理論研究方面，我国已經建立了專門的科学硏究机关。在应用这些设备方面，广大人員爱护设备，精心維修并不断革新，已使设备的利用率和使用期限大大提高。

綜上所述，我国建国以来，在中国共产党和毛主席的领导下，在总路綫、大跃进、人民公社三面红旗的光輝照耀下，与其它各项事业一样，在給水送风设备的研究、制造和維修等方面都取得了很大的成就。可以坚信，在我国社会主义建設事业飞跃发展的今天，用馬列主义和毛泽东思想武装起来的我国人民，今后必将在这些方面，做出更大的貢献。

# 第一篇 水力学理論基礎

## 一、水力学的內容及其任务

水力学是一門实用的科学，它是研究液体平衡和运动的規律，并利用这些規律来解决实际工程中的問題。例如在冶金工厂中所用的泵和液压传动以及管路數設等計算，都广泛地运用了水力学定律。其他如水力发电站、水利工程、农田灌溉，供水排水、石油工业等方面，水力学也有着极为重要的作用，因此水力学成为从事各种专业工程人員所必須具备的理論基础。

水力学可分为液体靜力学与液体动力学两大部分。研究液体平衡規律的称为液体靜力学。研究液体运动規律的称为液体动力学。除了水力学之外，另一門科学——流体力学，也是从事于液体平衡与运动規律的研究。流体力学具有严密的純理論的数学性质，給予一般的和精确的解答。但水力学則是比較简单地研究各种各样的問題，进行水力現象主要因素的鑑定，并常常借助于实验的結果。

根据本专业的性质，本篇将着重研究液体动力学、液体运动的阻力以及管路計算等内容。在研究方法上必須是理論联系实际，理論分析和生产实践、科学实验密切相結合。強調理論的探討而忽視实践抑或专重觀察与实验而不从事总结提高理論，这都是片面的。因此我們只有学习和运用辯証唯物的觀點，刻苦钻研，才能提高我們的科学水平。

## 二、液体的特征及其主要物理性質

**液体的特征：**液体和固体的主要区别在于，液体各质点間仅有很小的內聚力和液体的易流动性。液体具有保持其体积几乎不变的性质，它对企图改变其体积的力表現极大的反抗。

由此可见，液体的一般特征是：是质点的易流动性和体形变化极小性。

除液体之外，气体也具有质点易流动性，但是气体不同于液体的是：气体易于压缩，并且有力求占据尽可能大的容积，也就是說它的特点是体积的易变性。

因为质点的易流动性是液体和气体所共有的通性，所以有时把这两类物体統称为流体。在这种情形下，为了彼此有區別起見，把液体（实际上是不可压缩的）称为**濁态流体**，而把气体称为**气态流体**。在水力学中，只研討濁态流体。至于气态流体或气体，则由热力学和气体动力学来研究。

液体的主要物理性质：

1. **质量和重量** 液体单位体积內所具有的质量称为密度，以 $\rho$  表示。对于均质的液体來說，設体积为V的液体具有质量为M，則密度 $\rho$  为

$$\rho = \frac{\text{质量}}{\text{体积}} = \frac{M}{V}, \quad \text{单位：公斤} \cdot \text{秒}^2 / \text{米}^4$$

地球表面上的一切物体都处在地心引力的作用之下，因此具有质量的液体也必具有

重量。液体单位体积內所具有的重量称为重度（或称为重率、容重），以  $\tau$  表示。設体积为  $V$  的均质液体具有重量为  $G_1$ ，則重度  $\tau$  为

$$\tau = \frac{G}{V}, \text{ 单位: 公斤/米}^3$$

由于液体的重量系等于液体的质量与重力加速度  $g$  的乘积，即

$$G = Mg$$

因此，根据上述两个公式可知，密度与重度間存在有下列的关系

$$\rho = \frac{\tau}{g}, \text{ 或 } \tau = \rho g$$

各种不同液体其密度及重度是不同的。对于同一种液体來說，密度及重度是与压力及溫度有关的。不过由于它的变动很小，在实用上往往可以认为是常数。

对于水來說，在一个大气压力下，当溫度为  $4^{\circ}\text{C}$  时水具有最大的密度。此时的重度为

$$\tau = 1 \text{ 公斤/升} = 1000 \text{ 公斤/米}^3 = 1 \text{ 吨/米}^3$$

在其他溫度下，水的  $\tau$  值如第 1 表所示。

从第一表可知，在溫度变化由  $0^{\circ}\sim 30^{\circ}$  时，水的单位体积重量变化，尚不到  $0.5\%$ ，因此在这一溫度范围内，解决实际問題时，可认为  $\tau$  是常数，取它等于  $1000 \text{ 公斤/米}^3$ 。以  $g = 9.81 \text{ 米/秒}^2$  計算，相应的密度  $\rho = \frac{1000}{9.81} = 102 \text{ 公斤} \cdot \text{秒}^2/\text{米}^4$ 。

其他液体在一大气压下重度值列于第 2 表內。

**2. 壓縮性和膨胀性** 液体在外界压力的作用下，其体积是会有微略的变化，这种性质称为液体的壓縮性。壓縮性的大小一般用体积壓縮系数  $\beta_v$  来表示。所謂体积壓縮系数是单位面积上的压力（即压强）增加一个单位时，液体体积的相对減少值。以  $\Delta P$  表示压强的增值， $\Delta V$  表示体积的縮減， $V$  表示原体积，则

$$\beta_v = -\frac{1}{V} \times \frac{\Delta V}{\Delta P}.$$

式中负号表示在压力增加，体积相对減小。

有时液体的壓縮性也用  $\beta_v$  的倒数  $K$  来表示， $K$  称为体积弹性系数：

$$K = \frac{1}{\beta_v}.$$

由此可見体积弹性系数的单位和压强的单位相同。

水在不同溫度时的  $\beta_v$  和  $K$  值，如第 3 表所示

由表中数值可見水的体积壓縮系数很小，它对水力学中所討論的各現象的影响微不足道，所以在解决大多数水力学問題时，都不考虑液体的壓縮性，而把它当作是实际上不可壓縮的。但注意在某些特殊問題上，例如水电站或水泵站等急速开关水管閘門时，所发生的水击現象，就要考虑液体体积的改变，否則得出的結果便会和实际完全不符。

液体体积随溫度的升高而发生的变化量，用膨胀系数来表示。該系数表示液体溫度每增高  $1^{\circ}\text{C}$  时，体积的相对变化，可按下式确定：

第1表 水的重度

t °C	0	10	20	30	40	60	80	100
τ (公斤/米 <sup>3</sup> )	999.9	999.4	998.2	995.4	992.2	983.3	971.9	958.6

$$\beta_t = \frac{1}{V} \times \frac{\Delta V}{\Delta t}$$

式中V为液体原有体积, ΔV为溫度每升高Δt时的体积变化。溫度膨胀系数的因次为 $\frac{1}{t^{\circ}}$ 摄氏。不可压缩的液体, 其溫度膨胀系数是极其微小的(例如水, 当溫度为 $0^{\circ} \sim 10^{\circ}\text{C}$ 之間, 而压力为1公斤/厘米<sup>2</sup>时,  $\beta_t = 0.000014$ ), 因而在实际的計算中, 仍然不加考慮。

**3. 抗拉力和抗剪力** 液体中的抗拉力表現为各个质点之間的內聚力的形式, 此內聚力是由于分子的吸引力而产生的。在液体的表面上, 分子吸引力的作用表現为表面張力的形式。

自由液面曲綫单位长度上的表面張力值σ, 决定于液体种类及其溫度。水在 $20^{\circ}\text{C}$ 时,  $\sigma \approx 0.0074$ 公斤/米, 而溫度增加, 則其σ減小; 水銀的 $\sigma = 0.005$ 公斤/米。

在大多数的情况下, 解决水力学的实际問題时, 人們都忽略表面張力。計算它們的这种必要, 仅在很小直径的管中才会发生, 在这种管中, 由于表面張力的缘故, 液体或者上升(設若液体使管壁潤湿), 或者下降(設若液体不被管壁潤湿); 这种現象, 称

第2表 几种液体的重度

液 体 名 称	重 度 τ (公斤/米 <sup>3</sup> )	溫 度 (°C)
汽 油	650~760	15
煤 油	760~800	15
压气机油	891~926	26
馬达油	916~921	20
变压器油	876	20
酒 精	790	15
水 銀	13600	15

第3表 水的压缩系数和弹性系数

t (°C)	0	10	20	30
B v (米 <sup>2</sup> /公斤)	$50.2 \times 10^{-10}$	$48.2 \times 10^{-10}$	$46.5 \times 10^{-10}$	$45.6 \times 10^{-10}$
K (公斤/米 <sup>2</sup> )	$1.99 \times 10^8$	$2.07 \times 10^8$	$2.15 \times 10^8$	$2.19 \times 10^8$

为毛細管現象。

在液体运动时, 其各个质点之間, 以及质点和管路、渠道等等的表面之間, 都产生摩擦力, 此摩擦力决定于液体质点的抗剪力和槽子、管子內壁的粗糙程度。液体的抗剪力, 以液体的粘滯性为其表征, 液体的粘滯性决定于其溫度, 并随溫度的升高而減小。

关于粘滯性較詳細的內容，以后还要进一步的探討。

### 三、理想液体的概念

在水力学中有时采用自然界实际上不存在的“理想液体”的概念。它的特征是完全沒有抗拉力和抗剪力（即沒有粘滯性），以及体积不随溫度和压力的变更而改变。

水力学中引用理想液体的概念，簡化了某些原理的推导，这些原理是有助于理解实际液体的运动規律。

## 第一章 液体靜力学

液体靜力学是水力学的一部份；它研究液体平衡的基本定律，并指出这些定律的实际应用。

### § 1—1 水靜压力及其性質

**水靜压力的概念** 为了闡明水靜压力这一概念起見，我們自处于平衡状态的液体中取出某一体积，并引AB平面将其截为Ⅰ和Ⅱ两部份（图1—1）。液体的Ⅰ部对于Ⅱ部的作用力将經過分界面AB而传递。在分界面上取出面积为F的一小块。設作用在这个面积上的力为P，則称此力为面积F上的总水靜压力，比值 $\frac{P}{F}$ 就是单位面积F上的所具有的平均水靜压力。若将面积F縮小到无穷小量，則比值 $\frac{P}{F}$ 就是C点处的水靜压力值，此水靜压力值，我們用p来表示。数学上可以表为下式：

$$p = \lim_{F \rightarrow 0} \left( \frac{P}{F} \right) \quad (1-1)$$

水靜压力表征着液体任一点处的內压力的大小并具有 $\frac{\text{力}}{\text{面积}}$ 的因次。通常用公斤/厘米<sup>2</sup>或吨/米<sup>2</sup>来衡量。

**水靜压力的性质** 水靜压力具有两种性质：

(1) 水靜压力总是垂直于其作用面。

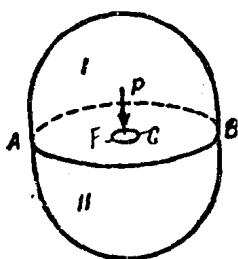


图 1—1

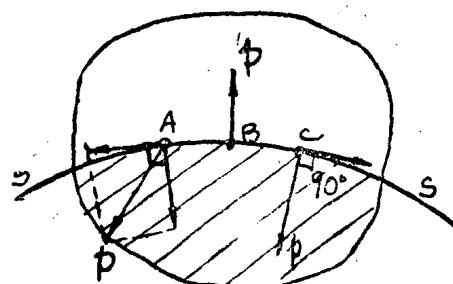


图 1—2

这个性质很容易用反証法來證明。在任意靜止液体中割划一表面S，分出某一体积如图1—2上所繪的影綫部份。假定A点的水靜压力p不指向法綫的方向，我們就可以把它分解为垂直于和切于表面S的两个力。切向力，只有在实际液体流动时才能产生，但

在平衡情况下它不会存在。因此，我們以上所作的关于A点水靜压力的方向的假定是不正确的。由于液体內不可能存在拉力，因而水靜压力的方向沿外法綫（例如在B点）也是不可能的。由此可見，水靜压力 $p$ 只可能是沿內法綫方向（也就是它只能是压力）。这就是我們要証明的。

### (2) 液体中任一定点处的水靜压力在各个方向均相等。

在处于靜止状态的液体中取一点A（图1-3 a），并围绕A点，分离出一个尺寸为无穷小的 $\Delta x$ 、 $\Delta y$ 、 $\Delta n$ 和 $\Delta l$ 的三稜体。在三稜体三侧面的单位面积上，水靜压力 $p_x$ 、 $p_y$ 和 $p_n$ 都垂直于这些侧面而作用着（根据第一种性质），作用于三稜体重心的重力G等于 $-\frac{1}{2}r\Delta y\Delta Z\Delta l$ 。

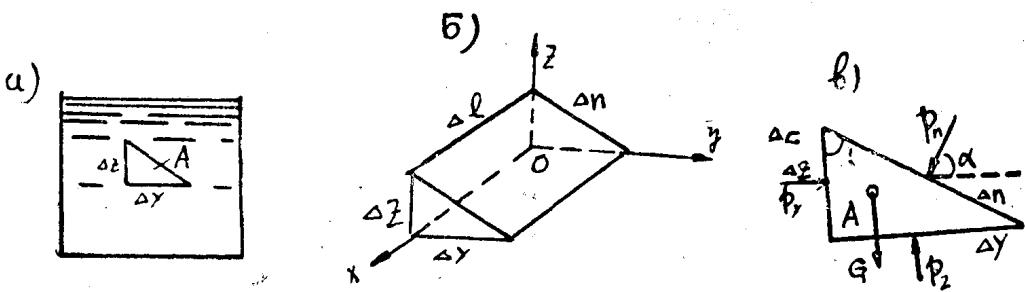


图 1-3

根据力学上的定律，若力系作用于平衡状态，则作用于它的一切力在y轴上的，以及Z轴上的投影之和必須等于零。

使 $\Sigma P_y = 0$ ，得： $P_y \Delta Z \Delta l - p_n \cos \alpha \Delta n \Delta l = 0$

用 $\Delta Z$ 代替 $\Delta n \cos \alpha$ ，并用 $\Delta Z \Delta l$ 除方程式之后，乃得：

$$p_y - p_n = 0 \quad \text{或 } p_y = p_n$$

同样使 $\Sigma P_z = 0$ ，可得：

$$p_z \Delta y \Delta l - p_n \sin \alpha \Delta n \Delta l - \frac{1}{2}r \Delta y \Delta Z \Delta l = 0$$

用 $\Delta y$ 代替 $\Delta n \sin \alpha$ ，并用 $\Delta y \Delta l$ 除方程式之后，乃得：

$$p_z - p_n - \frac{1}{2}r \Delta Z = 0$$

因为 $\Delta Z$ 是无穷小量，所以最后一項 $-\frac{1}{2}r \Delta Z$ 和前兩項相比較，也还是一个无穷小量，可忽略不計，乃得：

$$p_z - p_n = 0 \quad \text{或 } p_z = p_n$$

同理， $\Sigma P_x = 0$

則得 $p_x = p_n$

所以

$$p_x = p_y = p_z = p_n$$

由此可見，在該点处，水靜压力在一切方向上均以相等的力作用着。

## § 1—2 水靜力学基本方程式。水头和比勢能

**水靜力学基本方程式** 为了說明水靜压力的大小和质点淹没深度的关系，我們研究液体中的一个高度为  $h$  的垂直液柱（图1—4），其上頂与自由液面相重合，而底面积等于  $F$ 。研究作用于所分离出来的液柱上的各力。在液柱側面上，垂直于它而作用着的是大小相等、方向相反的諸水靜压力的水平力；在液柱的上底面上，有单位面积上强度为  $p_0$  的自由液面上的压力作用着；在液柱的下底面上，垂直于它而作用着的是单位面积上强度为  $p$  的水靜压力。除此之外，在我們所分离出来的柱体体积上，还有作用于其重心的重力  $G = \gamma F h$  作用着。根据力学上所讲的物体平衡条件，即若物体处于平衡状态，则作用于其上的一切力在任意軸上的投影之和必須等于零。将作用于所分离出来的柱体上的一切力都投影于垂直軸上：

$$p_0 F + \gamma F h - p F = 0$$

作用于柱体側面的水平諸力，在  $y$  軸上的投影为零。用  $F$  除方程式的各项，乃得：

$$p = p_0 + \gamma h \quad (1-2)$$

此方程式称为**水靜力学基本方程式**。由此可得出結論：靜止液体任意一点的水靜压力等于自由面上的压力加上液柱的重量，此液柱之底面积等于 1，而其高度等于該点在自由面以下的深度。

**絕對壓力、剩余壓力和計示壓力** 按公式 (1-2) 求得的水靜压力  $p$ ，称为**絕對壓力**（或**絕對水靜壓力**）。 $\gamma h$  值称为某点的**剩余壓力**。絕對水靜壓力与大气压之差称为**計示壓力**。

自由液面上的  $p_0$  值，通常都等于大气压力  $p_a$ ，不难看出： $\gamma h$  值的因次是  $\frac{\text{公斤}}{\text{米}}$   
 $\times \text{米} = \frac{\text{公斤}}{\text{米}^2}$ ，即  $\frac{\text{力}}{\text{面积}}$ ，一般以公斤/厘米<sup>2</sup>或吨/米<sup>2</sup>来計量的。除此之外，水靜壓力还可以用工程大气压来計量：1 大气压相当于 1 公斤/厘米<sup>2</sup>或 10 吨/米<sup>2</sup>的压力。

**水头和比勢能** 选择容器内一点 A，A 点距自由面的深度为  $h_A$ ，而距任意选定的基

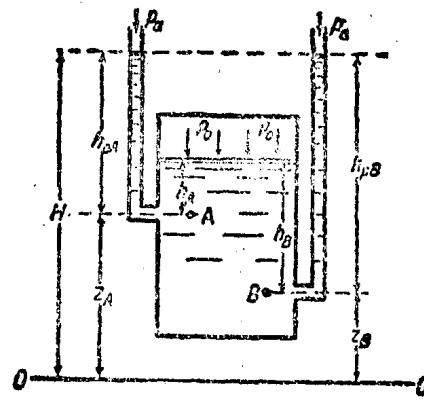
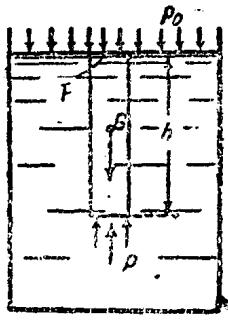


图 1—4  
准面O—O的高度为  $Z_A$ （图1—5）。

在 A 点同一平面的器壁上，裝設一測压管，液体上升高度为  $h_{PA}$ ， $h_{PA}$  称为 **測压高**