



〔德国〕A. Wechmann 著

实用水力学

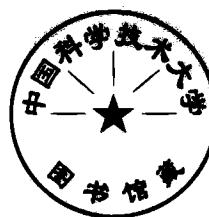
科学 技术 出版社

52.76
916

实用水力学

[德国]A. Wechmann著

韩布葛 章国英 合译



科学出版社

內容提要

本書对于靜水力学特別是動水力学有詳細的說明。在動水力学部分，作者着重地敘述了實際應用的基本定律、定量流和變量流，而在變量流中更介紹了緩沖池、水壠、湖泊的調節作用，沉淀物的流動，地下水的流動等。每章中都有數字計算的例題。

這本書由於內容豐富敘述清楚的缘故非常適合水工和給水排水方面的工程師和教授學生們閱讀之用。

實用水力學 HYDRAULIK

原著者 (德國) A. Wechmann

原出版者 VEB Verlag Technik Berlin·1955年版

譯者 韓 布 葛 章 國 英

*
科 學 技 術 出 版 社 出 版

(上海南京西路 2004 号)

上海市書刊出版業營業許可證出 079 号

上海市印刷四廠印刷 新華書店上海發行所總經售

統一書號：15119·666

開本 850×1168 脊 1/32 · 印張 10 7/8 · 字數 267,000

1958年 6月第 1 版

1958年 6月第 1 次印刷 · 印數 1—2,300

定價：(10) 1.80 元

包斯教授对本書的評價

包斯教授 (Prof. P. Böss) 在卡尔斯罗 (Karlsruhe) 工科大学执教有年，他在杂志 Bauingenieur (1956 年 12 月号, 464 頁) 中撰文对本書作了評價。包斯教授这样地說：

這本書把動水力學理論和應用水力學緊密地連系起來好象在它們之間造了一座橋梁一樣，因此這本書就特別顯得有價值了。書中用明顯而容易了解的方式把最新方法介紹出來。

作者盡量地介紹了實際應用方面的基本定律。對於溝道和管線中的定量流他用經驗公式和簡明的數字表格以及諾謨圖等詳細地加以說明；這樣就介紹出最好和最適用的計算方法。

在變量流部分中，讀者可以找到所有的重要應用，如緩沖池，水錐，湖泊的調節作用等；其他的篇幅則用于敘述沉淀物的流動和地下水的流動等，這些都是根據最新的經驗（包括作者自己的經驗在內）來作出的。作者最後還簡要地敘述了流體力學的大概借以說明位流在一些實際情況中的應用。

這本書的各章中都有數字計算的例題，而由於內容豐富特別是異常清楚的敘述方式，這本書非常適合水工和給水排水方面的工程師和教授學生們閱讀之用。

序　　言

這本書主要是水力學的一個入門。學者只要能知道物理和化學的基本原理并在數學方面能够进行微分和簡單的积分的計算即可，并不需要对这学术部門預先有什么知識。在实际工作中的工程师应特別注意学会利用图表来解决他們所遇到的問題。

水力問題方面的書籍非常丰富，要想在工作中对于各种理論和經驗的方法，特別是新的研究成果获得一般的了解，都不可能。因此，作者不能不以介紹那些在实际工作中特別适用的計算方法为限。讀者如願在个别部門深入鑽研，可參照后附的圖書目錄。

當本書付印期間，新版德国工程标准 DIN 1302 关于數學符号部分已經出版，并且对于三角圓函数也有了新的符号。和第八版的排水指南中对于排水管徑的新計算方法一样，也不可能加以考慮了。

阿图尔維希曼 (A. Wechmann)

目 录

第一章 概論	1
1. 定义	1
2. 水的性質	1
第二章 靜水力学	9
1. 平衡状态下液体压力的一般公式	9
2. 平面上的水压力	13
第三章 动水力学	25
1. 基本原理	25
1-1 水流的种类	25
1-2 連續性	26
1-3 动水力学中的欧勒方程式	27
1-4 流綫函数；无旋轉現象；位函数	29
1-5 柏諾里定律	32
1-6 压力綫和能量綫	34
1-7 冲量定律	39
1-8 普通的流动公式	43
1-9 同比律；雷諾，佛勞德和韋伯数值	45
2. 定量流	51
2-1 等速流	51
2-11 明溝和管道的一般流量公式	51
3. 水力計算的一般假定	7
3. 曲面上的水壓力	19
4. 浮体的浮力	22
2-111 采用粗糙系数的公式	51
2-112 不采用粗糙系数的公式	81
2-113 水力方面最适宜的截面	83
2-114 明溝中流速的分布状况	86
2-115 例題	87
2-12 管	92
2-120 概論	92
2-121 直管綫的阻力系数	92
2-122 例題	97
2-123 管中的层流	104
2-124 流速的分布	107
2-125 管綫中的特別阻力系数	111
2-126 例題	119
2-127 倒虹管，虹管	148
2-128 部分流水的管道	153
2-129 例題	165

2-2 变速流.....	173	4. 挾帶物的移动.....	285
2-21 一般的情况, 水跃.....	173	4-1 概論.....	285
2-22 回水綫.....	182	4-2 曲应力, 始曲应力.....	287
2-23 降落綫.....	186	4-3 單位時間的挟帶物, 形 成河床的水位, 挾帶物 量.....	291
2-24 例題.....	188	4-4 例題.....	296
2-25 堤坝和在水压不变时 的孔口流出量.....	192	5. 地下水的流动.....	300
2-251 完全溢流.....	193	5-1 定义.....	300
2-252 完全回水.....	195	5-2 地下水流動的定律.....	300
2-253 部分回水, 潛堰.....	196	5-3 降落曲綫.....	303
2-26 計量堰.....	204	5-31 滲透溝道.....	303
2-27 例題.....	206	5-32 單独井.....	305
2-28 順流堰.....	212	5-33 井組.....	308
2-29 靠近建筑物的水位.....	222	5-4 用抽水試驗求出滲透性.....	309
2-291 桥墩的回水.....	222	5-5 例題.....	312
2-292 文多利河道流量計.....	227	6. 流体动力学的要素.....	313
2-293 阶, 檻.....	230	6-1 数学的前提.....	313
2-294 格柵.....	232	6-11 高斯氏的数字平面.....	314
3. 变量流.....	234	6-12 复数的各种形式.....	314
3-1 容器的出流.....	234	6-13 用复数的計算.....	315
3-2 水从一容器注滿另一容 器.....	239	6-2 位綫網.....	317
3-3 例題.....	243	6-3 同形显影.....	322
3-4 緩冲池.....	248	6-4 平面位流的应用.....	326
3-5 波浪运动.....	258	6-5 例題.....	328
3-51 波浪快度.....	258	6-51 泉流和谷流.....	328
3-52 高水位波浪.....	260	6-52 位勢旋渦.....	331
3-53 触岸波浪的压力.....	261	6-53 曲管, 河灣.....	332
3-6 漫水与落水.....	262	6-54 升起的閘門.....	332
3-61 注入漫水現象.....	262	6-55 升起的漿堰.....	334
3-62 回水漫水.....	271	6-56 升起的扇形堰.....	340
3-63 落水.....	273		
3-7 湖泊的調節作用.....	274		
3-8 水錐.....	279		

第一章 概 論

1. 定 义

專門研究水中和水面上的力的平衡作用的科學叫做靜水力学而專門研究这种水和力的运动的科学則叫做动水力学。靜水力学和动水力学合并起来总称为流体力学。所謂水力学是应用的流体力学，就是把流体力学应用在实际工程方面。水力学大都是根据試驗的結果，这些試驗或者是利用作試驗用的物件本身（如管道），或者是在縮小的模型（如疏浚河道的計劃中所采用的）上进行，如在作河工計劃时所作的相同。各个技术名詞和記号在德国工程标准中都有說明，特別是在：

DIN 4044: 流体力学，專門名詞。

DIN 4047: 农业水力学，專門名詞。

DIN 4048: 水力发电站和蓄水池，專門名詞和定义。

DIN 4049: 水理学，專門名詞和定义。

DIN 4054: 第一張，河道疏浚，專門名詞。

第二張，海洋及海港工程，專門名詞。

2. 水 的 性 質

a) 單位重量，密度。

水的單位重量 γ （也叫做比重）和密度 $\varrho = \frac{\gamma}{g}$ 与所有其他的液体不同，是在 $+4^{\circ}\text{C}$ 时最大。那么，單位重量是 1 公斤/公寸³。表 1 示不同温度时的單位重量，体积比和密度。

b) 热膨胀。

热膨胀是由体积膨胀数值表示出来，即温度每增加一度时体积的相对变化。这在水的方面是 $\alpha = 18 \cdot 10^{-5}$ (每 1°C)。那么，1 公尺³的水烧热 20°C (即温度增加 20°C) 时增加体积 3.6 公升。

表 1 单位重量、体积比、密度、粘性和粘率

温 度 [$^{\circ}\text{C}$]	单位重量 γ [公斤·公尺 ⁻³]	体 积 度 [10^3 公尺 ³ ·公斤 ⁻¹]	密 度 ρ [公斤·秒 ² 公尺 ⁻⁴]	粘 性 $10^6 \eta$ [公斤·秒 ·公尺 ⁻²]	粘 率 $10^6 \nu$ [公尺 ² ·秒 ⁻¹]
水 0	1000	1.000	101.9	182	1.79
10	1000	1.000	101.9	133	1.31
20	998	1.002	101.7	102	1.01
40	992	1.008	101.1	66.5	0.653
60	983	1.017	100.2	47.9	0.478
80	972	1.029	99.1	36.3	0.366
100	958	1.044	97.9	28.8	0.295
海水	1020…1040	0.980…0.962	104.0…106.0		
高水位的污浊水	达到 1020	0.980	104.0		
空气，在 0°C 和 1 个大气压下	1.2932	796	0.192	1.75	13.3
冰，在 0°C	917	1.091	93.4		
水蒸汽在 100°C 和 1 个大气压下	0.598	1672	0.061	1.296	21.27

c) 压缩性。

水的压缩性随着温度的增加而降低。1 公斤/公分²的压力能将 1 公寸³ (即 1 公升) 的水压缩约 $50 \cdot 10^{-6}$ 公寸³。

d) 粘性。

如果两层极端靠近 (即无限靠近) 的液体以不同的速度在同一方面运动着，在它们之间就会发生一种摩擦力 (力/面积)，后者决定于这个液体的类别，温度，速度差 dv 以及两层之间的距离 dz ；因此

$$\tau = \eta \frac{dv}{dz}. \quad (1)$$

η 是一种系数，即粘性系数，有时也可叫做内摩擦系数，或者就简称为粘性。 η 的大小是由下列公式中求得：

$$\eta = \tau \frac{dz}{dv} = \left[\frac{\text{公斤}}{\text{公尺}^2} \cdot \frac{\text{公尺} \cdot \text{秒}}{\text{公尺}} \right] \cdot [\text{公斤} \cdot \text{公尺}^{-2} \cdot \text{秒}] \quad (2)$$

在许多情况下，在液体运动的某些公式中， η 和密度 ρ 常常在一起如 η/ρ 的形式；因此，这个数值也叫做“运动的粘性”而以记号 ν 来表示如下：

$$\nu = \frac{\eta}{\rho} = \left[\frac{\text{公斤} \cdot \text{秒}}{\text{公尺}^2} \cdot \frac{\text{公尺}^4}{\text{公斤} \cdot \text{秒}^2} \right] = [\text{公尺}^2 \text{秒}^{-1}] \quad (3)$$

η 和 ν 的数值见表 1。

在实际应用中，比如润滑剂，粘性一般是用“英格度”(Engler) 度来表明。先使 20°C 的水从某一容器中经过一道狭窄的小管流出，然后用同等体积的所要检验的液体，也使它从同一地方流出。这两个出流时间的比就是英格度。根据 V. 马塞斯(Mises)的说法，英格度 E 和 η 可以用下面的近似公式联系起来，这个公式在 $\eta g > \gamma$ 的范围内是有效的：

$$E = 11.58 \frac{\eta g}{\gamma} + 0.077 \frac{\gamma}{\eta g}.$$

另有一种“粘性计”是这样造成的，用一支满装着被检验的液体的玻璃管，它里面有—球体在下沉，球体直径仅略小于管的内径。从沉降时间中用以下公式可以求得粘性

$$\eta = \frac{(m - \rho V)g}{6r\pi} \cdot \frac{t}{a} \cdot \frac{1}{1 + 2.4 \frac{r}{R}},$$

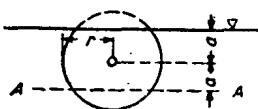
公式中， m 、 r 和 V 是球体的质量、半径和体积， R 是管子的半径， a 是沉降距离， t 是沉降时间。

e) 临界面张力

边界表面张力发生在液体和气体之间或者两种不能混合的液体之间的临界面上，它也可作为发生在水面——水和空气的接触

面——的表面張力。

在一种靜止的液体中，任何一个質點在一定的半徑 r 的範圍



之內都在作用着分子力(图1)。在液体

的内部那些力之間都有互相平衡的作用；

但是如果分子对表面的距离 a 小于 r ，它

們之間就沒有这种平衡作用了。在表面
和截面 $A-A$ 之間的区域内这些力是互相平衡的。但在截面 $A-A$
的下面，液体的各个質點都有把分子向下拉的一种拉力。分子
間引力的切向力在表面上产生一种应力，这就叫做表面張力或毛
細作用的常数。它在表面的各点上都是相等而是用每單位長度來
計量的力。表面張力的一些数值見表 2。表面張力有一种把表面
面積縮小的傾向。其結果例如，液体的成滴的作用。

表 2 臨界面張力，克·公分⁻¹

水对空气	0.077	橄榄油对空气	0.033
水銀对空气	0.470	橄榄油对水	0.021
酒精对空气	0.026	酒精对水	0.0023

f) 毛細作用

在一种液体和器具的壁的接触面上，如果这个固体的分子引
力大些，这个壁就湿了，如图 2a 所示。

但是对于“不湿”的液体(即内部分子引
力較大的液体)，就发生一种“毛細下降”
的現象如图 2b 所示。

假使这个液体的表面是平面，那么
影响到表面張力的各力都互相抵消。但
是，对于弯曲的表面就会发生一种合力

叫做曲度压力或毛細压力。图 3a 所示曲面元素的 ds_1 和 ds_2 ，曲
度的半徑 ρ_1 和 ρ_2 以及表面張力 T 。图 3b 曲面元素中間的截面，
單位面积的曲度压力 P 即可求出。作用在表面上有一力 $P \cdot ds_1$ 。

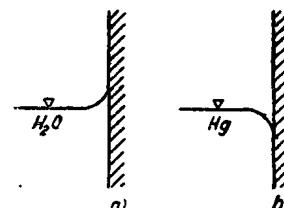


图 2

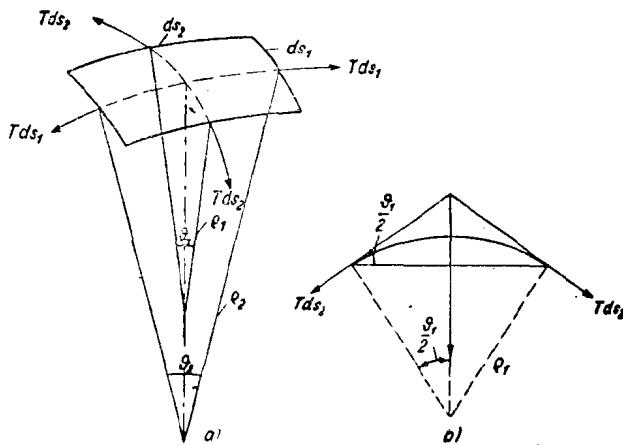


图 3 表面張力

ds_2 , 因而

$$P \cdot ds_1 \cdot ds_2 = 2Tds_2 \cdot \sin \frac{\theta_1}{2} + 2Tds_1 \cdot \sin \frac{\theta_2}{2}.$$

(上式右边的第二項是从垂直于图中截面的另一截面中求得的)。

因为 $\sin \frac{\theta_1}{2}$ 可以近似值 $\frac{\theta_1}{2}$ 代替 (原書中这个式子的右边是 $\frac{\theta_2}{2}$, 应改为 $\frac{\theta_1}{2}$) 和 $\theta = \frac{ds}{\rho}$, 那么 $P = T \left(\frac{1}{\rho_1} + \frac{1}{\rho_2} \right)$. 其單位是力: 面积.

如果把一根細管 (即毛細管) 插入一种湿的液体 (即能使容器壁沾湿的液体) 中, 液体就会在管中上升而形成一个由下面看是个凸形的“弯月面”, (图 4). 任意的一点 A 在液体表面上的高度是 z_a . 在这种情况之下毛細压力 P 是向上的. 液体向上升起直至毛細压力平衡了液体柱为止, 即

$$P = \gamma \cdot z_a = T \left(\frac{1}{\rho_1} + \frac{1}{\rho_2} \right). \quad (1)$$

如果假定这个弯月面是按照球体面而弯曲, 并且因为高差极小, 假定 z 的数值相等, 所

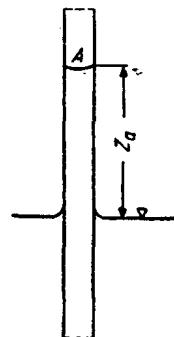


图 4

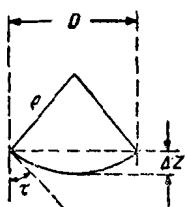


图 5

以

$$T = \frac{\rho}{2} \cdot \gamma \cdot z = \frac{\gamma \cdot z}{2} \cdot \frac{D}{2 \cos \tau}, \quad (2)$$

式中: τ 是对管壁的边界角, D 是管子的直徑 (图 5). 如果 τ 和 z 已經量出, 可以計算 T 了.

此外,

$$\Delta z = \rho - \rho \cdot \sin \tau = \rho (1 - \sin \tau) = \frac{D}{2 \cos \tau} (1 - \sin \tau). \quad (3)$$

因此, 从方程式 (2) 得出

$$z = \frac{4T}{\gamma D} \cos \tau. \quad (4)$$

如果假定弯月面是成半球形, 即 $\tau=0$ 和 $\cos \tau=1$, 那么, 方程式 (4) 变为

$$z = \frac{4T}{\gamma D}, \quad (5)$$

即上升的高度对管子的直徑成反比例. 采用表 2 中水的数值时, $T=0.0077$ 克·公厘⁻¹ 和 $\gamma=0.001$ 克·公厘⁻³, 得出

$$z \approx \frac{30}{D} \text{ 公厘},$$

式中 D 也須以公厘計.

两个平行的平板之間的距离为 a 时, 它們之間的水的上升高度可以足够准确地用 $\frac{15}{a}$ 来表示.

对于酒精, 这些相应的数值为 $\frac{10}{D}$ 和 $\frac{5}{a}$; 至于甲苯, 则为 $\frac{13}{D}$ 和 $\frac{6.5}{a}$.

液体如系“不湿的”, 水面就会下沉(图 6). 計算方法和“湿的”液体相同.

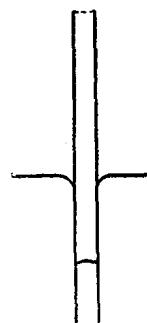


图 6

3. 水力計算的一般假定

流体力学，同时也是水力学，它的目的在于把靜水和動水中所發生的現象演变为数学的形式，就是說用公式把它們表示出来。然而，这些現象，例如大多数的自然現象，往往表現得这样地复杂并且依靠着这样多的因素以致几乎不可能把它們都完全表示出来。因此，在开始时有必要作出一些簡便的假定，这些假定的作用自然必須在水力計算可能进行的錯誤限度的範圍之内。

这些假定有如下列：

- 1) 水的粘性不应考慮。意思是說水的質點互相之間或水与器壁之間只有垂直的力在作用着，也就是說那里不存在“內摩擦力”。
- 2) 水必須假定是沒有壓縮性的。
- 3) 溫度的影响可以不計。
- 4) 表面張力也可以无需考慮。

上面的假定除在特殊情況之下另有說明外都是有效的。

表 3 水头的高度(單位:長度為公尺,時間為秒)

公式式	任意的敞開或关闭截面,作为下列的函数		圆形截面,作为下列的函数		R 的指數見表 8 和 9, D 的指數見表 11
	$\frac{v^2}{2g}$ 和 R	Q, F, U	$\frac{v^2}{2g}$ 和 D	Q 和 D	
閘 才	$\frac{2g}{k_f^2} \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{R}$ $= 19.61330 \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{R}$	$\frac{Q^2 \cdot U \cdot l}{k_f^2 \cdot F^{\frac{3}{4}}}$	$\frac{8g}{k_f^2} \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{D}$ $= 78.45320 \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{D}$	$\frac{64}{k_f^2 \cdot \pi^2} \cdot \frac{Q^2}{D^{\frac{5}{4}}} \cdot l$ $= \frac{6 \cdot 48456}{k_f^2} \cdot \frac{Q^2}{D^{\frac{5}{4}}} \cdot l$	$g = 9.80665$ (標準數值) $\lg g = 0.9915207$ $\lg 2g = 1.2925507$ $\lg 8g = 1.8946107$ $\lg 2g \cdot 4l^{\frac{4}{3}} = 2.1354347$
船 黑 海 好	$\frac{2g}{k_f^2} \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{R^{1.4}}$ $= 19.61330 \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{R^{1.4}}$	$\frac{Q^2 \cdot U^{1.4} \cdot l}{k_f^2 \cdot F^{3.4}}$	$\frac{2g \cdot 4^{1.4}}{k_f^2} \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{D^{1.4}}$ $= 136.598 \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{D^{1.4}}$	$\frac{16 \cdot 4^{1.4}}{k_f^2 \pi^2} \cdot \frac{Q^2}{D^{5/4}} \cdot l$ $= \frac{11.2903}{k_f^2} \cdot \frac{Q^2}{D^{5/4}} \cdot l$	$\lg 2g \cdot 4l^{\frac{4}{3}} = 2.0352974$ $\lg \frac{64}{\pi^2} = 0.81118802$ $\lg \frac{16 \cdot 4^{1.4}}{\pi^2} = 1.0527042$
滿 宁 高 克 華	$\frac{2g}{k_m^2} \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{R^{\frac{3}{4}}}$ $= 19.61330 \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{R^{\frac{3}{4}}}$	$\frac{Q^2 \cdot U^{\frac{4}{3}} \cdot l}{k_m^2 \cdot F^{\frac{10}{3}}}$	$\frac{2g \cdot 4^{\frac{4}{3}}}{k_m^2} \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{D^{\frac{4}{3}}}$ $= \frac{124.637}{k_m^2} \cdot \frac{v^2}{2g} \cdot \frac{l}{D^{\frac{4}{3}}}$	$\frac{16 \cdot 4^{\frac{4}{3}}}{k_m^2 \pi^2} \cdot \frac{Q^2}{D^{\frac{5}{3}}} \cdot l$ $= \frac{10.2936}{k_m^2} \cdot \frac{Q^2}{D^{\frac{5}{3}}} \cdot l$	$\lg \frac{16 \cdot 4^{\frac{4}{3}}}{\pi^2} = 1.0125669$ $\lg \frac{48 \cdot 06}{\pi^2} = 0.9165667$
管 丁		$Q^{1.85} \cdot U^{1.20} \cdot l$ $= k_f^{1.86} \cdot F^{3.06}$			

第二章 靜水力学

1. 平衡状态下液体压力的一般公式

假想边長 dx, dy, dz 的平行六面体是从某一靜止的液体中分割出来的(图 7)。

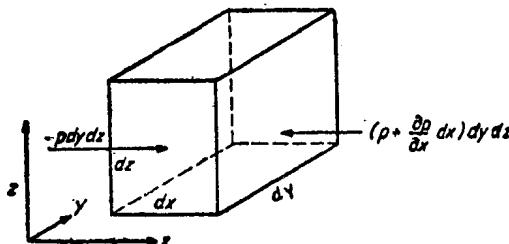


图 7

每一个單位質量都作用在这个平行六面体上一种力 K 并具有着横向分力 X, Y, Z . M 是質量而 p 是每單位表面面积上的壓力。那么，在左面的表面上作用着一种压缩力 $p \cdot dy \cdot dz$ ，而在右面的表面上作用着 $\left(p + \frac{\partial p}{\partial x} \cdot dx\right) \cdot dy \cdot dz$. 因为这个平行六面体的質量是 $dM = \frac{\gamma}{g} dx \cdot dy \cdot dz$ ，作用在 X -軸方向的力必須平衡：

$$p \cdot dy \cdot dz - \left(p + \frac{\partial p}{\partial x} \cdot dx\right) \cdot dy \cdot dz + X \cdot dM = 0. \quad (1)$$

因此,得出

$$\frac{\partial p}{\partial x} = \frac{\gamma}{g} \cdot X, \text{ 和 } \frac{\partial p}{\partial y} = \frac{\gamma}{g} \cdot Y, \text{ 以及 } \frac{\partial p}{\partial z} = \frac{\gamma}{g} \cdot Z \quad (2)$$

因为完整微分是

$$dp = \frac{\partial p}{\partial x} \cdot dx + \frac{\partial p}{\partial y} \cdot dy + \frac{\partial p}{\partial z} \cdot dz$$

所以从方程式(2)得出

$$dp = \frac{\gamma}{g} (X \cdot dx + Y \cdot dy + Z \cdot dz). \quad (3)$$

这个就是欧勒(Euler)氏的静水力学基本公式。

因此，可以立刻从上面看出压力并没有一定的方向而是在各种方向均匀地变动着。如果压力不变，就必须具备这样的条件即 $dp=0$ ，而由于 $\frac{\gamma}{g}$ 不等于零的缘故，所以

$$X \cdot dx + Y \cdot dy + Z \cdot dz = 0. \quad (4)$$

这个方程式所代表的相等的压力的表面就叫做水平面。

如果只有重力在作用着，所有的横向力都变成 $X=0$ 和 $Y=0$ ， Z 等于单位质量乘以重力加速度；因此， $1 \cdot g = g$ 。所以 $0 = g \cdot dz$ ，因而 $dz = 0$ ，故 $z = \text{常数}$ 。

在这种情况下水平面是横向的平面，这个也可以直接从观测中明显地看出来。

如果只有重力在作用着，可以得出

$$dp = \frac{\gamma}{g} \cdot g \cdot dz = \gamma \cdot dz,$$

所以

$$p = \gamma \cdot z + C.$$

假使坐标的原点是假定在水平面中而 z 向下计算作为正号，那么在水平面中 p 变为等于大气压力 p_0 而 $z=0$ ，因此

$$p = p_0 + \gamma \cdot z, \quad (5)$$

如果只计算超气压，那么

$$p = \gamma \cdot z, \quad (6)$$

$\gamma=1$ 时，得出