

立式水泵單管暖氣系統管道的 合理水力計算法

И. С. 里 别 尔 著

建 筑 工 程 出 版 社

原本說明

书 名 РАЦИОНАЛЬНЫЙ МЕТОД ГИДРАВЛИЧЕСКОГО РАСЧЕТА ТРУБОПРОВОДОВ ОДНОТРУБНЫХ ВЕРТИКАЛЬНЫХ НАСОСНЫХ СИСТЕМ ОТОПЛЕНИЯ
作 者 Инженер И. С. Либер
出版者 Ленинградский дом научно-технической пропаганды
出版地点及年份 Ленинград—1954

立式水泵单管暖气系統管道的 合理水力計算法

林 拜 松 譯

*

建筑工程出版社出版(北京市阜成門外大街)

(北京市书刊出版业营业許可證出字第052号)

建筑工程出版社印刷二厂印刷·新華書店發行

书号 504 10千字 787×1092 1/32

1957年8月第1版 1958年7

印数: 1,251—2,360册

*

统一書号: 15040

定 價(11) 0.1

1. 基本原理

在热媒流的汇合点和分支点的压力相协调的条件下，一般说来，暖气系统管道水力计算的任务，在于按后者的已知热负荷来确定管网各个计算管段的直径。

在计算的结果中，每个计算管段的下列各量应该彼此相协调：

H ——压力损失；

$$G = \frac{Q}{\Delta t} \quad \text{——水流量；}$$

d ——管道直径，

式中： Q ——计算管段的热负荷；

Δt ——管段内水的温度差。

在一般的计算方法内，上述三个量中的 H 和 G 是已知的， d 是未知的。

由于管子类型的限制，正确选择与已知值 H 和 G 相适应的管网中管段的直径就有困难。通常，这会引起水流汇合点和分支点的压力在某种程度上不相协调。因此，以后安装时，必须调整系统，以修正计算的不精确，从而保证正确分配管网中各管段的水流量。为了使计算能取得较大的精确度和灵活性起见，当已知其余二个量时，采用一个数值变动范围很大的量作为未知量是合理的；这样，就能够使管网中这个管段的三个计算量能更精确地互相协调。

水流量 G 可采用作为这样一个未知量；因为它在一定范围内可以跟着已知量 H 和 d 改变。

由于量 G 的改变，数值 Δt ——管網的各計算管段內水的溫度差也將改變。因而，這種計算稱為水的可變(活動的)溫差計算。

這種計算方法早已由講師A.I.奧爾洛夫①在1932年首先提出，以後由工程師E.A.別林基②詳細擬定。

這種計算有很大優越性，因為它提供下列可能性：

- 1) 當管子類型受限制時，能使各個環管的有效壓力相協調；
- 2) 安裝工不須再要精密地調整系統；
- 3) 在房屋的整個高度內，可預先規定出立管的等截面，從而簡化了系統的安裝布置圖，並且為今后暖氣系統安裝的進一步工業化開闢廣大園地。

對於定型建築物，在建築物的整個高度內使用同一直徑的立管是十分合理的，因為在房屋的樓層高度和建築跨度標準化的條件下，制管工廠可以把製造的暖氣系統構件儲存起來，這樣全年就能夠均勻地工作。

當建築大型預製板式房屋時，使用統一直徑的立管具有特殊的意义。在這種情況下，當整個房屋所用的立管的等截面必須保持不變時，暖氣系統的水的可變溫差計算法是現今唯一適當的計算方法。

同時，按動壓力方法(該法的實質是以等值的局部阻力損失代替摩擦壓力損失)進行計算，可以大大地簡化計算。

大家知道，管網的計算管段內的壓力損失是：

$$H = H_{\text{摩擦}} + H_{\text{局部}},$$

式中：

① A.I.奧爾洛夫：“按活動溫度差和假定熱負荷的水暖系統計算”，〔采暖與通風〕№1—2，莫斯科1932年俄文版。

② E.A.別林基：“單管水暖系統的計算和操作制度”，俄羅斯共和國公用事業出版社1952年俄文版。

$$H_{\text{摩擦}} = \frac{\lambda}{d} l \frac{V^2}{2g} r$$

——克服摩擦阻力的压力损失；

$$H_{\text{局部}} = \sum \xi \frac{V^2}{2g} r$$

——局部阻力的压力损失。

所以：

$$H = \left(\frac{\lambda}{d} l + \sum \xi \right) \frac{V^2}{2g} r$$

以等值局部阻力代替摩擦阻力之后，则可写成：

$$\frac{\lambda}{d} l = \xi_{\text{摩擦}}$$

在这种情况下，计算管段内的阻力用下式求得：

$$\xi_{\text{管段}} = \xi_{\text{摩擦}} + \sum \xi$$

而管段内的压力损失是：

$$H = \xi_{\text{管段}} \frac{V^2}{2g} r \quad (1)$$

$\frac{V^2}{2g} r$ 的值是管网的计算管段内单位阻力的动压力。

利用计算管段的已知直径和管段内的水流 量，并 知道了管段的阻力的大小，就可以用式 (1) 来求得管网内这个管段的压力损失。

当给出计算管段的阻力 $\xi_{\text{管段}}$ 和 压力损失 H 的值时，解式 (1) 中的动压力的值 $\frac{V^2}{2g} r = \frac{H}{\xi_{\text{管段}}}$ ，就可以求得相应于动压力计算数值的热媒流量。

从以上所述可以看出，式(1)把量 G 、 H 和 d 彼此联系起来。

考虑到这种情况，当给出其余二个计算量时，为了便于分析地

决定第三个量，本文作者特制或各种計算表并設計出一种專用計算尺。

利用这些輔助工具，就可以簡化單管暖气系統管道的水力計算技术。

計算表和計算尺的图样見于附录。

在表1、2、3、4中蒐集了有关管道水力計算的各种数据，在表5、6、7、8中則列有立管的各个不同部件、異形管件和整个立管（按照房屋的层数而定）的 ξ 值。

全部立管可分为下列各个部件：裝設在房屋 主要层樓內的部件、頂樓部件和地下室部件。

立管的頂樓和 地下室部件的 ξ 值是綜合地列出，異形管 件的 ξ 值則按照全苏标准(OCT)90036—39列出。

表 9 中所列的 λ 和 $\frac{\lambda}{d}$ 值是根据全苏热工研究所資料制定的。

立管的楼层部件的 ξ 值是根据 楼层高度为 3.3 公尺到 3.6 公尺(从地板到地板)来計算的。在双向立管的情况下，引水管的長度采用1.5公尺；在單向立管的情况下，引水管的長度采用 1 公尺。

立管的頂樓部件和地下室部件 的 ξ 值是根据干 管的标准布置来計算的。

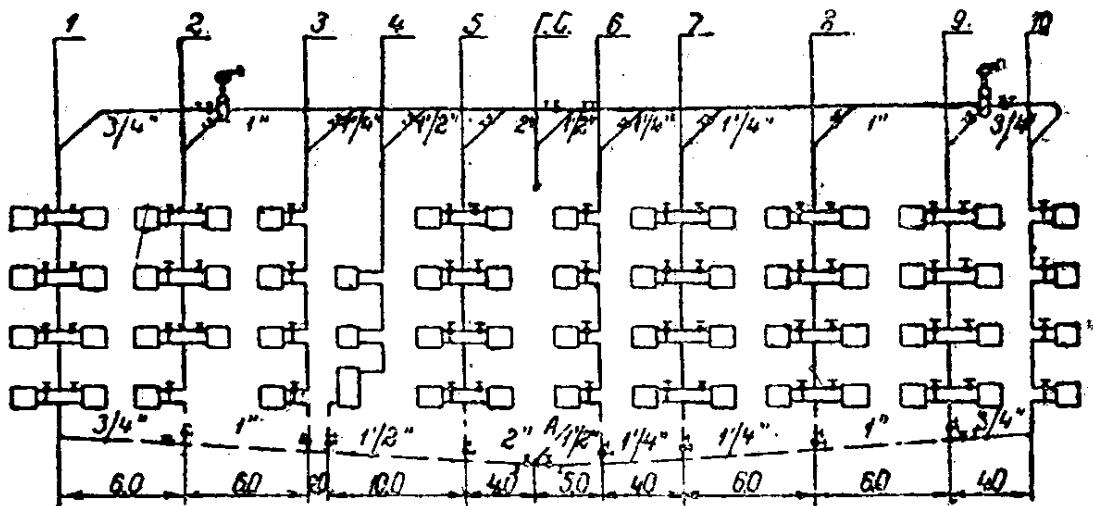
对于楼层高度为 3 公尺到 4 公尺的房 屋管道的計算，各表中所列的立管的 ξ 值和其楼层部件的 ξ 值已够用了。

在进行一般計算时，管網的各个計算管 段內水的溫度差采用常数，并用該常数来預先确定管道各 管段的热媒流量；此时，計算放热器的必需放热面就要在計算管道水力之前进行。

在用水的可变 温差进行計算时，管網的計算管段內热媒流量的大小由水力計算来决定，因而放热器放热面的計算可在管道水力計算之后进行。

2. 死巷式管網計算实例

在例图上(图1),繪有三向旋塞流动調整的立式水泵單管暖氣系統的二条相邻的死巷支管。



■ 1 流動調整暖氣系統布置

計算数据列在下表內(參閱第6頁)。表內所采用的各个計算管段的編號如下:立管編以一个与图上立管号碼相同的号数;干管管段編以兩個号数,这兩個号数相當于管段末端和始端的立管号数。

对于引水管和立管本身的直徑相等的那种立管,就标出一个直徑;对于引水管和立管本身的直徑不相等的那种立管,就标出兩個直徑:左边——立管的直徑,右边——引水管的直徑。

我們从进水的最近一根立管 №1 开始計算。取它的水流量为 250公斤/小时后,我們求得水的温度差:

$$\Delta t = \frac{Q}{G} = \frac{5900}{250} = 23.6^\circ.$$

編號	Q	l	d	$\frac{\lambda}{d}$	$\frac{\lambda}{d} l$	$\Sigma \xi$	$\frac{\lambda}{d} l + \Sigma \xi$	H	G 計算的	$4t$ 計算的	K	G 實際的	$4t$ 實際的
1	5,900	—	$3/4 \times 3/4$	—	—	—	7.48	150.0	250	23.6	0.91	228	26.0
2	6,800	—	$3/4 \times 3/4$	—	—	—	56.5	151.8	286	23.8	0.91	260	26.1
2—3	12,700	12	1	1.4	16.8	2	18.8	70.0	536	—	—	—	—
3	6,800	—	$3/4$	—	—	—	76.0	221.8	305	22.3	—	277	24.5
3—4	19,500	8	$1\frac{1}{4}$	0.97	7.8	3	10.8	31.6	841	—	—	—	—
4	5,000	—	$\frac{1}{2}$	—	—	—	71.0	253.4	180	27.7	0.91	164	30.5
4—5	24,500	16	$1\frac{1}{2}$	0.8	12.8	2	14.8	36.3	1021	—	—	—	—
5	4,800	—	$\frac{1}{2} \times \frac{1}{2}$	—	—	—	73.0	289.7	195	24.6	0.91	177	27.1
5—PC	29,300	8	2	0.58	4.6	6	10.6	$\frac{13.4}{303.1}$	1216	—	—	—	—
5—A	—	—	$3/4$	—	—	—	96.0		95.7	175	24.6	0.92	161
10	4,300	—	$3/4 \times 3/4$	—	—	—	50.0	95.0	242	26.4	0.92	223	28.9
9	6,400	—	$3/4 \times 3/4$	—	—	—	18.8	42.0	417	—	—	—	—
9—8	10,700	12	1	1.4	16.8	2	67.0	137.0	402	20.0	0.92	370	21.6
8	8,000	—	$1 \times 3/4$	—	—	—	13.6	35.6	819	—	—	—	—
8—7	18,700	12	$1\frac{1}{4}$	0.97	11.6	2	50.0	172.6	330	20.9	0.92	304	22.7
7	6,900	—	$3/4 \times 3/4$	—	—	—	9.8	49.8	1149	—	—	—	—
7—6	25,600	8	$1\frac{1}{4}$	0.97	7.8	2	76.0	222.4	305	20.6	0.92	281	22.4
6	6,300	—	$3/4$	—	—	—	14.0	$\frac{71.9}{294.3}$	1454	—	—	—	—
6—PC	31,900	10	$1\frac{1}{2}$	0.8	8.0	6	—		—	—	—	—	—
6—A	—	—	$1\frac{1}{2}$	—	—	—	—	—	—	—	—	—	—

取引水管和立管的直徑同為 $3/4"$ ，我們在附錄表5上查得，在四層房屋中從熱水主管到回水主管的範圍內，立管全長的阻力值 $\xi = 50$ 。因為主管管段1—2是立管全長的末端立管，所以管段1—2的阻力就必須加到立管的阻力上去。

主管管段1—2長12公尺。它的直徑取等於立管的直徑—— $3/4"$ 。 $\phi 3/4"$ 管道每1延公尺的摩擦阻力 $\frac{\lambda}{d} = 1.9$ （由附錄表9查得）；主管管段1—2的局部阻力之和採取為2；因而，該管段的阻力

為: $\xi_{\text{管段}} = \frac{\lambda}{d} l + \sum \xi = 1.9 \times 12 + 2 = 24.8$, 而立管 #1 的全部阻力為:

$$\xi_{\text{立管}} = 50 + 24.8 = 74.8。$$

從附錄表 2 查得立管的水流量和阻力後, 我們就能算出立管的压力損失。

表 1、2、3、4 內所列的 ξ 值是在 1~15 的範圍內; 同時, 立管 #1 的 ξ 值比較大些。

在這種情況下, 我們在表內查得接近于 $1/10$ 已知值的 ξ 值, 也就是說, 不是 74.8 而是 7.5。同時在表的上部(這裡列有相應於任何直徑的管道的水流量值), 我們找出接近於與立管的已知直徑相適應的已知水流量, 這流量, 正如從表中查得那樣, 等於 247 公斤 / 小時。在下部, 在水流量 = 247 公斤 / 小時的表上的縱欄與 $\xi = 7.5$ 的橫欄相交處, 我們找到壓力損失的數值 $H = 15$ 公厘水柱。

既然 ξ 值取為實際數值的 $1/10$, 那末必須把所求得的 H 值增加到 10 倍, 也就是說 $H = 150$ 公厘水柱。

求出壓力降的大小 是為了計算下一根立管 #2, 其計算法是按已知的壓力損失值和立管的阻力值去決定管內的水流量。

從管網布置圖可以看出, 立管 #2 是由一部分雙向立管和一部分單向立管混合組成的。表內沒有列入這種立管的阻力值, 而必須根據立管的種類和其樓層部件的數量來計算。該立管有: 頂樓部件、地下室部件、三個雙向部件和一個單向部件。

取立管的直徑和它的雙向部件內的引水管的直徑均為 $3/4"$ 後, 我們利用附錄表 8, 就可以求得立管的 ξ :

$$\xi_{\text{立管}} = 8.5 \times 3 + 15.2 + 15.8 = 56.5。$$

然後, 按附錄表 2 求出立管的水流量。為此, 我們就在表的 ξ 欄上找到接近於 $1/10$ 已知值的 ξ 值, 也就是說, 不是 56.5 而是 5.75;

然后，在 橫 样上，我們从右边找到接近于 $1/10$ 已知值的 H 值，这一次，它等于 15.18 公厘水柱；最后，在流量表的 縱栏 上，我們找到立管已知直徑為 $\frac{3}{4}$ " 时的水流量，它等于 286 公斤/小时。

当立管內水的热負荷等于 6800 千卡/小时时，立管內的水的溫度差为：

$$\Delta t = \frac{6800}{286} = 23.8^\circ$$

其次，我們就要計算干管管段 2—3。它的水 流量为立管 M_2 和立管 M_3 的水流量的和：

$$G_{2-3} = 250 + 286 = 536 \text{ 公斤/小时。}$$

取管段的直徑为 1"，求得管段的阻力如下：

$$\xi_{2-3} = 1.4 \times 12 + 2.0 = 18.8$$

根据求出的管段內水流量和阻力，再利用附录表 2，我們算出管段的压力損失 $H = 70.0$ 公厘水柱。

立管 M_3 的計算压力为立管 M_2 和干管管段 2—3 二者压力降的和。

$$\text{立管 } M_3 \text{ 的 } H = 154.8 + 70.0 = 221.8 \text{ 公厘水柱。}$$

立管 $M_3, 4, 5$ ，干管管段 3—4、4—5、5— ΓC 、5—A 以及立管环管 $M_6—10$ 等的計算与上述計算相似。

由于計算二个环管的結果，我們求得：环管 1—5 的水流量等 于 1216 公斤/小时，环管內全部压力損失 $H = 303.1$ 公厘水柱。环管 $M_6—10$ 的水流量为 1454 公斤/小时，全部压力損失 $H = 294.3$ 公厘水柱。

系統的二个环管的压力損失應該是彼此相等的。管網內水流 量与其压力損失值的平方根成正比。根据这一个条件，取立管环管 $M_6—10$ 的压力損失等于立管环管 $M_1—5$ 的压力損失，我們算出立管环管 $M_6—10$ 的水流量：

$$G'_{6-10} = G_{6-10} \sqrt{\frac{H_{1-5}}{H_{6-10}}} = 1454 \times \sqrt{\frac{303.1}{294.3}} = 1476 \text{ 公斤/小时。}$$

当它們的压力相等时，系統的二环管內的总水流量为水流量 G_{1-5} 和 G'_{6-10} 的和，即 $1216 + 1476 = 2692$ 公斤/小时。但是，根据全蘇标准(OCT)，在系統的总温度差保持在 25° 的条件下，总水流量應該等于：

$$G_{\text{總的}} = \frac{Q_{\text{總的}}}{25} = \frac{29300 + 31900}{25} = 2448 \text{ 公斤/小时。}$$

在遵守平方阻力定律的管網內，当总水流量发生变化时，所有管段內的水流量按比例变化。根据这一点，計算时所得的立管环管內的水流量应按总水流量的变化比例地重新予以計算。

$$K = \frac{G_{\text{總的}}}{G_{\text{計算的}}} = \frac{2448}{2692} = 0.91$$

由此，立管环管 $\#1-5$ 的 G (有效的) 为：

$$G_{\#1-5} \times K = 1216 \times 0.91 = 1107 \text{ 公斤/小时，}$$

立管环管 $\#6-10$ 的 G (有效的) 为：

$$G_{\#6-10} \times K = 1416 \times 0.91 = 1343 \text{ 公斤/小时。}$$

每一环管的有效压力損失由管內新的水流量来决定，而且損失是彼此相等；既然它們彼此相等，那末就可按一个环管的数据来求有效压力損失。

$$\begin{aligned} \text{立管环管 } \#1-5 \text{ 的 } H_{(\text{有效的})} &= H_{\text{計算的 } 1-5} \times \left(\frac{G_{\text{有效的 } 1-5}}{G_{\text{計算的 } 1-5}} \right)^2 \\ &= 303.1 \times \left(\frac{1107}{1216} \right)^2 = 251.6 \text{ 公厘水柱。} \end{aligned}$$

求出主要立管的压力損失和两根立管的总回水干管管段的压力損失，并把这些損失加在环管的損失上去，我們就求得系統的全部壓力損失。

每一个环管各立管内的有效水流量随着环管的总水流量的变化比例地变化。

每一环管的各立管的比例系数为：

$$K_{1-5} = \frac{G_{\text{有效的}\cdot 1-5}}{G_{\text{計算的}\cdot 1-5}} = \frac{1107}{1216} = 0.91;$$

$$K_{6-10} = \frac{G_{\text{有效的}\cdot 6-10}}{G_{\text{計算的}\cdot 6-10}} = \frac{1343}{1454} = 0.92.$$

决定了各立管的有效水流量以后，并知道了后者的热负荷，我们就可以求得各立管内水的有效温度差；然后，根据水的有效温度差来计算放热器的必需放热面。

3. 同程式管網的計算

同程式管道的环管从进水的第一根立管开始计算；同时，必须预先规定第一根立管的水流量和环管的总水流量。位在已计算过的立管以后的下一根热水干管管段内的水流量为干管整个管段和立管二者水流量的差数。

下一根立管的计算压力为前一根立管与连接两立管的干管管段中的压力降的差数。

当已知立管的安装布置图时，第二根立管的水流量由立管压力降的相应表内的数据来决定。

两根立管的总回水干管管段中的水流量为该两立管水流量的和。

类似地对所有环管进行计算。

对于最末一根立管，其水流量和压力损失将在计算后求得。

也可以从进水的最末一根立管开始进行计算。在这种情况下，所有上述的(热水干管内水流量的)计算就用来决定回水干管内的水流量。

相邻二环管內的压力降的協調，按照系統內总水流量計算各立管的水流量，以及確定全部有效壓力損失等都同計算死巷式管網時一样进行。

在所有情况下，計算时都不考慮附加自然压力。

4. 系統支管內水流量的協調

在系統有几根环管的情况下(图2)，它們水流量的協調說明如下：

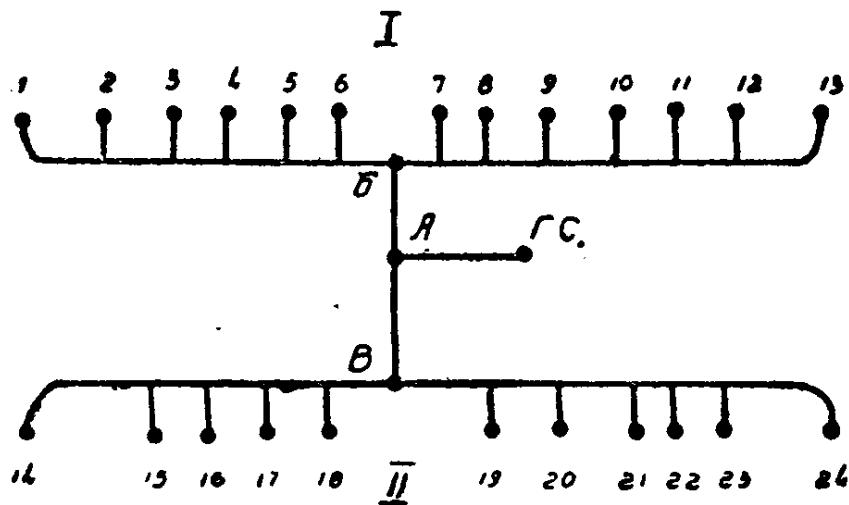


圖 2 暖氣系統的分支配水管網布置
环管 1-B 和 13-B 的協調

環管	千卡/小時	$G_{\text{計算的}}$ 公斤/小時	$H_{\text{計算的}}$ 公厘水柱
1-B	35,000	1250	165
13-B	26,000	1000	143
協調以后有：			
1-B	35000	1250	165
13-B	$\frac{26000}{61000}$	$\frac{1070}{2320}$	165

管段BA的压力损失——89公厘水柱。

A点的压力—— $89 + 165 = 254$ 公厘水柱。

环管 14-B 和 24-B 的协调

环 管	千 卡 / 小 时	$G_{\text{計算的}} \text{ 公斤/小時}$	$H_{\text{計算的}} \text{ 公厘水柱}$
14-B	42000	1560	180
24-B	24000	820	167
協 調 以 后 有:			
14-B	42000	1500	180
24-B	<u>24000</u> 66000	<u>850</u> 2410	180

管段BA的压力损失——100公厘水柱。

A点的压力—— $100 + 180 = 280$ 公厘水柱。

半 系 統 的 協 調

半 系 統	千 卡 / 小 时	$G_{\text{計算的}} \text{ 公斤/小時}$	$H_{\text{計算的}} \text{ 公厘水柱}$
I	61000	2320	254
II	66000	2410	280
協 調 以 后 有:			
I	61000	2320	254
II	<u>66000</u> 127000	<u>2300</u> 4620	254

系統內的必需水流量：

$$127000 \div 25 = 5080 \text{ 公斤/小时};$$

$$\text{系統的K} = 5080 \div 4620 = 1.1.$$

半系統I內的有效水流量：

$$2320 \times 1.1 = 2550 \text{公斤/小时};$$

半系統I的K—— $2550 \div 2320 = 1.1$ 。

半系統I環管內的有效水流量：

环管 1-B 内—— $1250 \times 1.1 = 1375 \text{公斤/小时}$;

环管 13-B 内—— $1070 \times 1.1 = 1175 \text{公斤/小时}$;

半系統I環管的各立管的K:

对于环管 1-B $K = 1375 \div 1250 = 1.1$;

对于环管 13-B $K = 1175 \div 1000 = 1.18$ 。

半系統II內的有效水流量：

$$2300 \times 1.1 = 2530 \text{公斤/小时};$$

半系統II的K—— $2530 \div 2410 = 1.05$ 。

半系統II環管內的有效水流量：

环管 14-B 内—— $1560 \times 1.05 = 1640 \text{公斤/小时}$;

环管 24-B 内—— $850 \times 1.05 = 890 \text{公斤/小时}$;

半系統II環管的各立管的K:

对于环管 14-B = $1640 \div 1560 = 1.05$;

对于环管 24-B = $890 \div 820 = 1.09$ 。

5. 用計算尺計算

用附錄內所示的專用計算尺，可迅速地完成上述計算。

此計算尺由三個尺組成：流量、壓力及阻力，其中壓力尺是滑動的。

使壓力降的數值與管網的計算管段的阻力值相重合，我們就可以在滑尺始綫所對的流量尺上讀出已知直徑的管道的水流量。

把滑尺的始綫放在已知的流量上，我們就能在滑尺上與管段阻力值相重合的線上讀出壓力降的數值。

工程师И.С.里別尔

編輯：列寧格勒科技宣傳處工程師A.A.阿姆費羅希耶夫

責任編輯：列寧格勒科技宣傳處總工程師K.A.沙吉林

技術顧問：Д.П.弗列蓋爾

附 錄 (表1~9)

表 1

K 流 量 公升/小時															d			
d	75	80	85	87	90	93	95	100	105	110	115	120	123	125	128	130	12°	
1/2°	75	80	85	87	90	93	95	100	105	110	115	120	123	125	128	130	1/2°	
3/4°	135	141	148	155	163	169	175	181	187	194	201	208	212	218	225	231	239	3/4°
1°	220	230	240	252	263	272	281	292	303	313	320	333	344	352	360	370	379	1°
1 1/4	302	318	344	444	464	471	490	512	536	550	566	593	600	615	638	652	675	1 1/4
1 1/2	510	533	555	580	585	597	650	673	647	721	745	760	775	805	835	859	892	1 1/2
2°	855	593	930	966	1005	1086	1086	1123	1160	1202	1244	1282	1320	1358	1395	1435	1495	2°
2 1/2°	1405	1474	1535	1591	1660	1730	1800	1855	1920	1980	2060	2115	2170	2235	2300	2365	2430	2 1/2°
7/16	1875	1503	1620	1690	1760	1822	1895	1957	2030	2100	2167	2235	2305	2372	2440	2507	2575	7/16
8/16	2610	2186	2255	2340	2444	2539	2633	2718	2780	2855	3010	3074	3137	3260	3385	3482	3570	8/16
100/100	3100	3220	3420	3480	3655	3735	3850	4020	4180	4350	4495	4665	4770	4920	5050	5200	5350	100/100
Φ 8 K/16	0.11	0.15	0.12	0.125	0.13	0.135	0.14	0.145	0.15	0.155	0.16	0.165	0.17	0.175	0.18	0.185	0.19	Φ 8 K/16
5																		
1.00	0.60	0.69	0.72	0.78	0.85	0.91	0.98	1.05	1.12	1.19	1.28	1.36	1.44	1.53	1.62	1.71	1.80	
1.25	0.75	0.82	0.90	0.97	1.05	1.14	1.22	1.31	1.40	1.48	1.60	1.70	1.80	1.91	2.03	2.14	2.25	
1.50	0.90	0.98	1.08	1.17	1.27	1.37	1.47	1.58	1.68	1.79	1.92	2.04	2.16	2.30	2.43	2.57	2.70	
1.75	1.05	1.15	1.26	1.37	1.48	1.60	1.71	1.84	1.96	2.09	2.24	2.38	2.52	2.68	2.84	3.00	3.15	
2.00	1.20	1.32	1.42	1.56	1.70	1.82	1.95	2.12	2.24	2.38	2.56	2.72	2.83	3.06	3.24	3.42	3.60	
2.25	1.35	1.48	1.62	1.75	1.91	2.05	2.20	2.37	2.52	2.68	2.88	3.06	3.24	3.44	3.64	3.85	4.05	
2.50	1.50	1.64	1.80	1.95	2.12	2.29	2.45	2.63	2.80	2.98	3.20	3.40	3.60	3.82	4.04	4.28	4.50	
2.75	1.65	1.80	1.98	2.15	2.33	2.51	2.70	2.83	3.02	3.20	3.52	3.74	3.96	4.20	4.45	4.71	4.95	
3.00	1.80	1.98	2.16	2.34	2.55	2.73	2.94	3.15	3.36	3.57	3.84	4.08	4.32	4.59	4.86	5.13	5.40	
3.25	1.95	2.14	2.34	2.53	2.75	2.95	3.19	3.41	3.64	3.87	4.16	4.42	4.68	4.97	5.27	5.56	5.85	
3.50	2.10	2.30	2.52	2.73	2.97	3.19	3.44	3.67	3.92	4.17	4.48	4.76	5.04	5.35	5.67	5.99	5.30	
3.75	2.25	2.46	2.70	2.91	3.18	3.42	3.69	3.93	4.20	4.47	4.80	5.10	5.40	5.73	6.08	6.42	5.75	
4.00	2.40	2.64	2.88	3.12	3.40	3.60	3.92	4.20	4.48	4.76	5.12	5.44	5.76	6.12	6.48	6.84	7.20	
4.25	2.55	2.80	3.06	3.32	3.61	3.87	4.17	4.46	4.76	5.06	5.44	5.76	6.12	6.50	6.88	7.27	7.65	
4.50	2.70	2.95	3.24	3.51	3.82	4.10	4.41	4.72	5.04	5.36	5.76	6.12	6.48	6.88	7.28	7.70	8.10	
4.75	2.95	3.12	3.42	3.71	4.03	4.33	4.66	4.98	5.32	5.66	6.08	6.46	6.84	7.26	7.68	8.13	8.55	
5.00	3.08	3.30	3.60	3.90	4.25	4.55	4.90	5.25	5.60	5.95	6.40	6.80	7.20	7.65	8.10	8.55	9.00	
5.25	3.15	3.46	3.79	4.09	4.46	4.78	5.15	5.61	5.98	6.25	6.72	7.14	7.56	8.03	8.51	8.98	9.45	
5.50	3.30	3.63	3.96	4.29	4.68	5.01	5.39	5.80	6.16	6.55	7.04	7.48	7.92	8.41	8.91	9.41	9.90	
5.75	3.45	3.75	4.14	4.48	4.96	5.24	5.64	6.14	6.65	7.16	7.82	8.28	8.79	9.32	9.84	10.35	5.75	
6.00	3.60	3.98	4.32	4.58	5.10	5.46	5.88	6.30	6.72	7.14	7.68	8.16	8.84	9.18	9.72	10.28	6.00	
6.25	3.75	4.12	4.50	4.87	5.31	5.69	6.13	6.58	7.00	7.44	8.00	8.50	9.08	9.56	10.14	10.69	11.25	
6.50	3.90	4.29	4.68	5.07	5.53	5.92	6.37	6.81	7.28	7.74	8.32	8.84	9.35	9.94	10.55	11.12	11.70	
6.75	4.05	4.45	4.93	5.26	5.73	6.15	6.62	7.07	7.56	8.04	8.64	9.18	9.72	10.30	10.96	11.55	12.15	
7.00	4.20	4.62	5.04	5.45	5.95	6.37	6.85	7.35	7.84	8.33	8.96	9.52	10.08	10.71	11.34	11.97	12.60	
7.25	4.35	4.78	5.22	5.66	6.16	6.60	7.11	7.61	8.12	8.63	9.18	9.86	10.44	11.08	11.75	12.40	13.05	
7.50	4.50	4.94	5.40	5.86	6.37	6.83	7.36	7.89	8.40	8.93	9.50	10.20	10.80	11.47	12.16	12.83	13.50	
7.75	4.65	5.10	5.58	6.05	6.59	7.05	7.61	8.13	8.68	9.23	9.82	10.50	11.16	11.85	12.57	13.26	13.95	
8.00	4.80	5.28	5.76	6.24	6.80	7.28	7.84	8.40	8.98	9.52	10.24	10.88	11.52	12.24	12.96	13.58	14.40	
8.25	4.95	5.44	5.94	6.44	7.01	7.51	8.05	8.56	9.25	9.82	10.56	11.22	11.88	12.62	13.37	14.11	14.85	
8.50	5.10	5.60	6.12	6.64	7.22	7.74	8.34	8.92	9.52	10.12	10.88	11.56	12.24	13.00	13.78	14.54	15.30	
8.75	5.25	5.76	6.30	6.84	7.73	8.57	9.59	9.13	9.80	10.42	11.20	11.90	12.60	13.38	14.19	14.97	15.75	
9.00	5.40	5.94	6.48	7.02	7.65	8.19	8.82	9.45	10.08	10.71	11.52	12.24	12.96	13.77	14.58	15.39	16.20	
9.25	5.55	6.18	6.66	7.22	7.85	8.42	9.07	9.71	10.36	11.01	11.84	12.58	13.32	14.15	14.99	15.82	16.65	
9.50	5.70	6.26	6.84	7.41	8.07	8.65	9.38	9.97	10.64	11.31	12.16	12.92	13.68	14.53	15.40	16.25	17.10	
9.75	5.85	6.43	7.02	7.61	8.29	8.98	9.57	10.23	10.92	11.60	12.48	13.26	14.04	14.91	15.81	16.68	17.55	
10.00	6.00	6.60	7.20	7.80	8.50	9.10	9.80	10.50	11.20	11.90	12.80	13.63	14.40	15.30	16.20	17.10	18.00	
10.50	6.30	6.93	7.56	8.19	9.92	9.55	10.29	11.03	11.76	12.50	13.44	14.28	15.12	16.06	17.01	17.96	18.90	
11.00	6.60	7.26	7.92	8.58	9.35	10.01	10.76	11.55	12.32	13.09	14.08	14.86	15.84	16.83	17.82	18.81	19.80	
11.50	6.90	7.59	8.28	8.97	9.78	10.46	11.27	12.08	12.90	13.69	14.72	15.66	16.58	17.59	18.63	19.67	20.70	
12.00	7.20	7.92	8.64	9.36	10.26	10.92	11.70	12.50	13.40	14.20	15.36	16.32	17.38	18.36	19.44	20.52	21.60	
12.50	7.57	8.25	9.00	9.75	10.63	11.37	12.25	13.13	14.08	14.98	16.00	17.00	18.09	19.12	20.25	21.38	22.50	
13.00	7.87	8.58	9.36	10.14	11.05	11.83	12.74	13.65	14.56	15.49	16.60	17.68	18.72	19.89	21.06	22.23	23.40	
13.50	8.10	8.91	9.72	10.53	11.48	12.28	13.23	14.18	15.12	16.07	17.28	18.36	19.44	20.65	21.87	23.09	24.30	
14.00	8.40	9.24	10.03	10.92	11.80	12.74	13.72	14.80	15.68	16.66	17.80	18.94	19.04	20.16	21.42	22.68	23.94	
14.50	8.70	9.97	10.44	11.31	12.33	13.19	14.21	15.23	16.24	17.26	18.36	19.72	20.80	22.18	23.49	24.80	26.10	
15.00	9.00	9.90	10.89	11.70	12.73	13.65	14.70	15.75	16.90	17.93	19.20	20.44	21.60	22.95	24.30	25.65	27.00	