

苏联 A. A. 加斯塔尔斯基等著

發电厂及工业鍋炉
過濾式給水處理設備

电力工业出版社

2
14

5842
56644

130117

發電厂及工業鍋爐 過濾式給水處理設備

苏联 A. A. 加斯塔尔斯基 B. A. 克略契科著

張 善 道譯

電力工業出版社

內 容 提 要

書中總結了現代化沙濾器及離子交換水處理設備的設計、調整和運行經驗，並說明近代蘇聯的科學、技術在水處理方面的成績。

本書可供工業鍋爐和發電廠水處理設備工程技術人員及水處理設備設計和運行人員參考。

А. А. КАСТАЛЬСКИЙ И В. А. КЛЯЧКО
ФИЛЬТРЫ ВОДОПОДГОТОВИТЕЛЬНЫХ УСТАНОВОК
ЭЛЕКТРОСТАНЦИЙ И ПРОМЫШЛЕННЫХ КОТЕЛЬНЫХ
ГОСЭНЕРГОИЗДАТ МОСКВА 1953

發電廠及工業鍋爐過濾式給水處理設備

根據蘇聯國立動力出版社1953年莫斯科版翻譯

張 善 道譯

*
663R170

電力工業出版社出版(北京市右安門26號)

北京市書刊出版業營業登記證字第083號

北京市印刷一廠排印 新華書店發行

*

850×1092^{1/2}開本 * 8^{1/2}印張 * 195千字 * 定價(第10類) 1.30元

1957年10月北京第1版

1957年10月北京第1次印刷(0001—1,900冊)

原序

苏联共产党第十九次代表大会規定了国家进一步电气化的任务。到第五个五年計劃末，电力的生产量要比1950年約增加80%。为了保証电能生产量增加到所規定的指标，以及增加电力系統中的电力备用容量，苏联共产党第十九次代表大会指令高速度增加發电厂的容量。苏联發电厂总容量在五年內約增加了1倍，而且首先是用扩建現有發电厂的方法来保証热电厂容量的增加。这样高速度的增加發电厂容量，就必须扩充現有的水处理設備和建造新的水处理設備，同时还应当充分利用在使用中的淨水設備的潛在容量。

因此，把很多機構近年来对現有的軟水設備所作的試驗-調整經驗，以及發电厂新的軟水設備的設計、建造和使用經驗总结起来是很有用的。

由于近年来已出版了很多关于水处理方面的書籍 [M. C. 希克勞勃著“水處理”，苏联国立动力出版社1950年出版；B.A. 克略契科和 A.A. 加斯塔爾斯基合著的“工業給水的淨化”，苏联建筑与建筑艺术出版社1950年出版；Ф.И. 倍郎所著的“冶金工業水處理設備的合理运行”，苏联冶金工业出版社1952年出版；以及其他書籍]。在这本書中，要更詳細地研究軟水設備各个元件的設計、調整和使用問題。

本書叙述了軟水設備(即澄清式和陽离子交換剂過濾器)的主要机件的設計、調整和使用問題，并引用了苏联的設計和研究机构所积累的經驗，以及主要在期刊上刊載过的軟水設備過濾器的設計、調整和使用經驗。

本書作者之間的分工如下：第一章的第2和3节、第二章、第四章的第1和2节、第五章的第1和2节以及第七章，是技术科学副博士 A. A. 加斯塔爾斯基所著的；第一章的第1和4节、第三章、第四章的第3和4节、第五章的第3—7节以及第六章，是技术科学副博士 B.A. 克略契科所著的。

作 者

目 录

原 序	
前 言	4
第一章 水的过滤澄清法	5
1-1. 基本概念	5
1-2. 过滤材料和过滤材料的选择	7
1-3. 支持层	16
1-4. 澄清过滤器工作的理论基础	17
第二章 澄清过滤器以及它的计算和设计问题	25
2-1. 过滤器的分类	25
2-2. 开式过滤器的近似计算法	27
2-3. 过滤器的排水设备	31
2-4. 排水系统的计算基础	38
2-5. 过滤器的冲洗	40
2-6. 过滤器的表面冲洗	46
2-7. 从过滤器中排出冲洗水	50
2-8. 澄清过滤器的现代化构造	61
第三章 澄清过滤器的验收、调整和运行问题	70
3-1. 过滤器的验收	70
3-2. 过滤器的装料	73
3-3. 过滤器冲洗效果的测定	77
3-4. 冲洗时过滤材料松散百分数的测定	83
3-5. 预防支持层的移动	88
3-6. 改善过滤器的冲洗	89
3-7. 滤层污垢的化学清除法	92
3-8. 增加过滤周期的持续时间	94
第四章 阳离子交换软水法	97
4-1. 阳离子交换软水法的原理	97

4-2. 現代的陽離子交換材料.....	100
4-3. 陽離子交換劑的全交換能力.....	102
4-4. 陽離子交換劑的再生過程.....	103
第五章 陽離子交換式過濾器與它的設計和計算	116
5-1. 陽離子交換式過濾器的構造.....	116
5-2. 氢離子交換過濾器腐蝕的防止.....	123
5-3. 計算陽離子交換過濾器用的基本原則.....	129
5-4. 鈉陽離子交換過濾器的計算.....	132
5-5. 氢離子交換過濾器的計算.....	138
5-6. 陽離子交換層中的水頭損失.....	147
5-7. 在翻松時陽離子交換劑層的松散.....	155
第六章 陽離子交換過濾器的驗收、調整和運行問題	160
6-1. 過濾器的驗收和裝料.....	160
6-2. 鈉離子交換過濾器的調整和運行.....	162
6-3. 氢離子交換過濾器的調整和運行.....	175
6-4. 陽離子交換過濾器吸收容量的降低和它的預防.....	182
第七章 水處理設備的設計問題.....	187
7-1. 水處理系統的選擇.....	187
7-2. 水處理設備的自用水消耗量.....	196
7-3. 陽離子交換過濾器的輔助設備.....	199
7-4. 輔助設備的計算.....	210
7-5. 過濾器工作的自動化.....	218
7-6. 在設計水處理設備時，技術-經濟計算的基本原則	228
附 彙	231

前　　言

我国(苏联)国民经济中工业生产量的不断增长、电力容量的增长、生产过程的加强，都是和研究及在工厂中推行新的操作方法、更现代化的装置以及生产技术革新者的合理化建议等分不开的。

由于在工业及热力工程中运用了新的操作方法和复杂的装置，就提高了对产品质量和生产过程质量的要求。

对于在工业或动力工业的工艺过程中所广泛应用的水处理的质量，也提出更高的要求。由于采用了高压锅炉设备和新型工业生产的掌握和普遍发展新品种(人造橡胶的生产，卡坡隆的生产，有色金属湿法冶金精炼等等)，因此对水质的要求就特别提高。

所有这些，都促使在水处理方面的科学和技术工作人员、专家等去寻求新的、更完善的处理水的方法，尽量加强水处理设备各部件的工作，不断地使这些机件的构造更臻完善。

澄清式和阳离子交换式过滤器是水处理设备中最重要的部件，因为水处理的几个独立的阶段要在这些部件中完成，因此对这些过滤器的工作质量提出极严格的要求。

经过澄清式过滤器的过滤，水的澄清阶段就告完成，同时水在过滤器内实际要达到完全澄清或达到符合供应上所要求的澄清程度。而需处理的水在通过阳离子交换过滤器时则应完成水的深度软化过程。

近年来苏联科学工作人员和工程技术人员对澄清式和阳离子交换式过滤器的理论和构造合理化等问题做了很多工作。他们研究出了澄清式和阳离子交换式过滤器工作的理论，设计出和运用了最新式构造的过滤器，合成了用来装在离子交换过滤器中的高活动力合成离子交换树脂的新品种，合理的改造过滤器的主要零

件(排水設備、分配系統、冲洗設備)、并研究出計算過濾器的方法等等。

从所列举的工作中，应当特別指出的是：曾建議提高原始型式的澄清式過濾器的生产率(過濾速度是 12—15 公尺/小時)和曾研究出過濾器計算方法的公用事業科学研究院的斯大林獎金获得者Д.М. 明茨和 С.А. 舒貝爾特等人的工作；苏联很多研究院，如莫斯科門捷列夫化工研究院、全苏热工研究所、全苏上下水道水工建筑物及工程水文地質科学研究所等，对人造新的离子交換树脂的研究工作；ГИПХ 以及全苏上下水道水工建筑物及工程水文地質科学研究所、莫斯科中央鍋爐汽輪机研究所、全苏热工研究所等。关于過濾器、排水設備和分配系統構造合理化的工作。关于研究离子的巨大工作是由苏联学者Ф.Г. 拍拉霍洛夫， К.А. 楊柯夫斯基， К.М. 沙尔达特塞， Е.Н. 格波等人进行的。

生产革新者 М.И. 契尔金、 П.Н. 柏格斯洛夫斯基、 А.В. 西良夫斯基、 Б.Н. 烏兴、 В.М. 契尔良夫斯基及其他許多人也在和学者們配合起来进行工作，由于他們的合理化倡議，使水处理方面最新的成就能够推行到实际工作中去。

第一章 水的過濾澄清法

1-1. 基本概念

为了自水中清除悬浮物、凝聚的片狀物以及用沉淀或澄清等方法所不能攔阻的粘結膠質細粒起見，可以將水過濾，也就是使水通过過濾器內所裝的過濾層，而使水中的悬浮物質阻滯在過濾層的表面上和孔隙中。

過濾是在專門的設備——過濾設備中进行的。過濾設備可以是敞开的或者是有压力的容器，在这些容器的排水系統上或礫石支持層上放着過濾材料層。需過濾的水进入澄清式過濾器❶ 中并被水槽系統或多孔管系統分散到過濾器的全部面積上。水滲過過濾層就被澄清，并經過排水系統流到聚集槽中。

过滤器的工作强度是用过滤速度来表示的。过滤速度可以用面积来除需过滤的水的数量得到：

$$v = Q/F \text{ 公尺/小时。}$$

用公尺/小时来表示的过滤速度，在数值上和过滤器1公尺²面积所生产的滤过水公尺³/小时相等。在缓滤器中，过滤速度采取自0.1到0.4公尺/小时；在速滤器中，过滤速度采取自3.5到15公尺/小时。较低速度的过滤适于澄清含悬浮物多的水，快速过滤适于澄清含悬浮物颗粒不多的水。

由于过滤层上下的压力差，水通过过滤层进行过滤。过滤层上部的压力，在敞开式的过滤器中，是由过滤器中水柱的重量所产生的；在压力式过滤器中，是由水泵所产生的。

当过滤器在工作时，过滤层上下的压力差叫做过滤层中的水头损失。水头损失的大小是根据过滤的速度、过滤层颗粒的粗细、过滤层的厚度、需过滤水的温度以及过滤层被阻留的悬浮物堵塞的程度来决定的。因为过滤层被水中悬浮物阻塞的程度是随着过滤器的不断的工作而增加的，所以过滤层中的水头损失也由大小等于清洁的过滤层中的最初水头损失逐渐增加到最后代表过滤层极度（指本过滤器来说）污浊时过滤阻力的水头损失。

在敞开而没有压力的过滤器中，当污浊的过滤层的阻力大时，过滤器中水头损失的大小可能大于过滤层上部水柱的高度，同时过滤层下面产生真空。这时溶解的气体就开始从正在过滤的水中析出，气体的小泡堵塞过滤层的孔隙，并发生所谓“过滤器的空气堵塞”。因此，过滤器在过滤层范围内有真空的情况下运行是不好的。为了预防在过滤材料层中形成真空，根据过滤层中水头损失增加的程度来增加过滤层上部水层的高度。

在过滤器运行的初期，当过滤层还没有被沾污时，它的阻力并不大，为了不使过滤速度过高起见，在过滤器出水处插入附加

① 术语“澄清过滤器”用来代替普遍通行但显然是不正确的术语“机械过滤器”，目的在于要使水澄清的过滤过程，不单纯限于机械地把悬浮物阻止在过滤层中；大多数与这种过程的同时还发生各种物理-化学过程。

的阻力，这个阻力随过滤层阻力的增加而变动。这样就使过滤器在全部运行时间中有保持等速过滤的可能性。保持等速过滤的器具叫做过滤速度调整器，在没有这种过滤速度调整器时，过滤速度的调整是用自过滤器排水设备中导出澄清水的管道上的闸阀来实现的。

为了使过滤器正常运行起见，希望保证经常有计算的水量输送到过滤器中。这样，在过滤器工作初期，当过滤器出水处插入某些附加阻力时，在过滤层表面上部的水位将随过滤层沾污的程度而增加，而过滤速度则保持不变。经过某一段时间，当污浊的过滤层阻力的大小达到所加压力不足以维持计算水量通过过滤器时，过滤速度开始降低，过滤器就必须停下来冲洗。

过滤器一次冲洗到另一次冲洗之间的连续运行时间叫做过滤周期。这个运行时间是由过滤器中水头损失达到最高允许值时所经过的时间来决定的。

过滤层上阻住的污垢，用澄清过的水以规定的速度自下而上通过过滤器来洗去。流到过滤器排水系统中的冲洗水从排水孔中流出，并在过滤层下部沿过滤器面分佈。冲洗水经过过滤层升到上面，使过滤层浮起，同时，过滤层的颗粒在冲洗水的水流中流动，并互相自表面擦去污垢。这些污垢被冲洗水带到聚集槽里（或多孔管里），并从过滤器中清除出去。过滤器的冲洗要持续到进入聚集槽中的冲洗水变成透明为止。冲洗工作通常进行5—7分钟。过滤器在冲洗完毕以后就重新加入运行。为了防止有混浊水进入容器中，初次的滤出水照例是放入水沟中的，放水的时间为5分钟。

1-2. 过滤材料和过滤材料的选择

正确地选择过滤器所装的过滤材料，对过滤器正常运行有重要的意义。

当选择任何过滤材料时，要根据：是否容易买到、在该过滤设备条件下的价格高低以及是否符合技术上的要求等来选择。

这些要求是指下列几点：

- 1)过滤器所装过滤材料粗细颗粒的成分要适当；
- 2)过滤材料的颗粒粗细要有足够的均匀度；
- 3)过滤器所装过滤材料要有机械强度；
- 4)过滤材料的颗粒对需过滤的水要有化学的稳定性；
- 5)过滤器所装过滤材料要有适当的孔隙率。

下列这些种类的过滤材料可以在某种程度上适合上面所列举的要求：石英砂——河砂或采石场的砂(天然的或粉碎的石英)、粉碎的无烟煤、粉碎的大理石、碎的半烧过的白云石(氧化镁块)。

过滤器所装过滤材料粗细颗粒的成分是否适当、颗粒粗细的均匀度是否足够，这些都严重地影响过滤器的正常运行。当过滤器所装过滤材料粗细颗粒的成分和颗粒粗细的均匀度与所给的设计数字有所不同时，就会破坏过滤器的正常运行，甚至使过滤器损坏。

使用比设计颗粒粗的过滤材料，会使澄清水的质量降低，并增加滤过水的混浊度；应用颗粒比较小的过滤材料会使过滤器两次清洗间的运行时间减少，过度地消耗冲洗水并增高水处理所需要的费用。

过滤材料颗粒不均匀会使冲洗条件恶化。当用水流自下而上冲洗不均匀的过滤材料时，过滤材料上部细的部分开始浮出的时间比过滤材料主要部分的扩散和移动来得早。因为运行人员必须在不使过滤材料自过滤器中浮出的情况下进行冲洗，所以冲洗强度必须降低到在冲洗时不致有过滤材料浮出的数值为止。这时过滤层有相当大的部分清洗得还不够。结果，开始使过滤层沾污程度连续增加，因而使过滤器所装的过滤材料完全黏结和必需更换或者进行化学的清洗。

应用粗度不一律的过滤材料，除促使过滤器的冲洗情况恶化外，还使过滤的情况恶化。当冲洗时，由于轻重砂粒浮力不同，极细小的砂粒就集中在过滤层的表面。由于这个缘故，在过滤器上部就产生孔隙很细的过滤层，因此水中不能渗过细孔的悬浮物

就在过滤层表面形成坚实的薄膜。在这种情况下，过滤层阻力增加得很快，并且使过滤器在两次冲洗之间的运行时间缩短。

过滤材料的粗度和均匀度是根据在一系列校正过的筛子上所进行的过筛分析来决定的。

筛子的号数是由筛子网眼的直径来决定的，而这些网眼应当可以使一定体积的颗粒通过，这个颗粒的体积等于能够通过该号筛子的过滤材料中最大颗粒的体积的算术平均数。

网眼的校正是按下列方法来进行的：用筛子筛比重为已知的过滤材料的试样。筛完以后，把筛子放到一张纸上，盖上盖子，用力振动。这时就有一些通过需校正的筛子的颗粒中最粗的颗粒落在纸上。数一数这些颗粒的数目，并放到分析天秤上去称，再把它当做是球体按照下列公式来决定它的平均直径：

$$d_k = \sqrt[3]{\frac{6q}{\pi n \gamma}}, \quad (1-1)$$

式中 d_k ——作校正筛子用的球的平均直径，公厘；

q ——通过筛子的最粗颗粒的重量，毫克；

n ——颗粒数；

γ ——颗粒的比重(决定比重的方法参阅附录1)。

筛普通石英砂用的筛子的筛孔净尺寸可按表1-1来决定，表中 n ——100毫克砂子中颗粒的数目(通过这个筛子的最粗颗粒)； d ——筛孔净尺寸(公厘)。

为了简化数砂粒的工作，倘在准确秤出的砂子中，砂粒的数目超过200粒，则为了计算颗粒数目所秤的重量可为20毫克，而不必取100毫克。这时为了可以应用表1-1，应该把20毫克中的粒数乘上5。这样就得到100毫克砂子的粒数，并可以按表1-1决定筛子的筛孔净尺寸。

有一套校正过的筛子，就可以着手筛分过滤材料，以便决定过滤材料粗细颗粒的成分及均匀度。为此从这批过滤材料中取出平均试样300克，并把它在105°C的温度下进行干燥，直到重量不再变更为止。从这些已干燥的过滤材料中准确地秤取200克(所秤的重量要准确到0.01克)，并在整套已校正过的筛子上筛。把残留在筛子上的过滤材料秤一下，并按表1-2的形式记录下来。

100 毫克砂子的粒数及筛子的筛孔净尺寸 表 1-1

n , 粒数	d , 公厘								
5	2.40	80	0.95	210	0.69	440	0.54	1140	0.39
10	1.90	85	0.93	220	0.68	460	0.53	1250	0.38
15	1.66	90	0.92	230	0.67	480	0.52	1400	0.37
20	1.51	95	0.90	240	0.66	500	0.51	1500	0.36
25	1.41	100	0.88	250	0.65	560	0.50	1600	0.35
30	1.32	110	0.85	260	0.64	590	0.49	1750	0.34
35	1.25	120	0.83	270	0.63	620	0.48	1900	0.33
40	1.20	130	0.81	280	0.62	650	0.47	2100	0.32
45	1.15	140	0.79	300	0.61	700	0.46	2300	0.31
50	1.11	150	0.77	320	0.60	750	0.45	2500	0.30
55	1.08	160	0.75	340	0.59	785	0.44	2800	0.29
60	1.04	170	0.74	360	0.58	870	0.43	3000	0.28
65	1.02	180	0.73	380	0.57	910	0.42	3250	0.27
70	0.99	190	0.71	400	0.56	990	0.41	3500	0.26
75	0.97	200	0.70	420	0.55	1050	0.40	3800	0.25

表 1-2
过篩材料过篩分析的結果

篩孔淨尺寸, 公厘	殘留在篩上的顆粒		通過篩子的顆粒	
	克	%	克	%
0.25	13	9.0	1	0.5
0.41	12	6.0	19	9.5
0.56	71	35.5	29	14.5
0.68	60	30.0	129	64.5
0.80	13	9.0	159	79.5
0.94	11	5.5	174	87.0
1.01	6	3.0	187	93.5
1.28	2	1.0	193	99.0

1) 过篩材料的平均直徑 (d_{cp}), 即在這份試樣中按重量佔50%的粗顆粒的尺寸;

2) 过篩材料中粉狀細粒的数量, 即通得過篩孔淨尺寸是0.25公厘的篩子的顆粒;

3) 决定过篩器所裝过篩材料不匀率的參

数, 即决定比通过10%的篩子(10%的篩子—— d_{10})所篩落的过篩材料的顆粒还粗的那些顆粒的直徑, 以及比通过80%的篩子

(80%的篩子—— d_{80}) 所篩落的過濾材料的顆粒還粗的那些顆粒的直徑。

過濾材料的平均直徑按下列公式計算：

$$d_{cp} = \frac{m_1 + m_2 + m_3 + m_4 + \dots + m_n}{2 \left(\frac{m_1}{d_1 + d_2} + \frac{m_2}{d_2 + d_3} + \frac{m_3}{d_3 + d_4} + \dots + \frac{m_{n-1}}{d_{n-1} + d_n} + \frac{m_n}{d_n} \right)} \quad (1-2)$$

式中 d_{cp} —— 過濾器所裝過濾材料的顆粒的平均直徑，公厘；

$d_1, d_2, d_3, \dots, d_n$ —— 篩孔直徑，公厘；

$m_1, m_2, m_3, \dots, m_n$ —— 殘留在篩孔淨尺寸為 $d_1, d_2, d_3, \dots, d_n$ 的篩上的過濾材料顆粒的百分數。

過濾器所裝過濾材料的粒徑粗細成分如表 1-2 所示， d_{cp} 是：

$$d_{cp} = \frac{9 + 6 + 35.5 + 30 + 9 + 5.5 + 3 + 1}{2 \left(\frac{9}{0.25 + 0.41} + \frac{6}{0.41 + 0.56} + \frac{35.5}{0.56 + 0.68} + \frac{30}{0.68 + 0.80} \right)}$$

$$+ \frac{9 + 6 + 35.5 + 30 + 9 + 5.5 + 3 + 1}{\frac{9}{0.80 + 0.94} + \frac{5.5}{0.94 + 1.01} + \frac{3}{1.01 + 1.28} + \frac{1}{1.28}} = 0.63 \text{ 公厘。}$$

為了要在澄清水品質保持不變的情況下保證過濾週期有正常連續運行的時間(8—12小時)，過濾器中過濾材料的 d_{cp} 值不應該超過 0.6—1.0 公厘的範圍。

根據表 1-2 的數據，過濾材料中粉狀細粒的含量為 0.5%。

過濾材料中所含的粉狀細粒不應該超過 1%。

能讓 10% 過濾材料通過的篩子的篩孔淨尺寸可按下列公式來求得：

$$d_{10} = d_s + \frac{(d_{s+1} - d_s)(10 - m_s)}{m_{s+1} - m_s}, \quad (1-3)$$

式中 d_{10} —— 能讓 10% 過濾材料通過的篩子的篩號，公厘；

d_s —— 通過的顆粒數少於全部過濾材料 10% 的篩子的近似篩孔淨尺寸；

m_s ——通过 d_s 号篩子的过滤材料的百分数;

d_{s+1} ——通过的颗粒数超过全部过滤材料 10% 的篩子的近似篩孔淨尺寸;

m_{s+1} ——通过 d_{s+1} 号篩子的过滤材料的百分数。

按表 1-2 可以得到:

$$d_{10} = 0.41 + \frac{(0.56 - 0.41)(10 - 9.5)}{14.5 - 9.5} = 0.42 \text{ 公厘}.$$

能通过 80% 过滤材料的篩子的篩孔淨尺寸可按下列公式求得:

$$d_{80} = d_k + \frac{(d_{k+1} - d_k)(80 - m_k)}{m_{k+1} - m_k}, \quad (1-4)$$

式中 d_{80} ——能讓 80% 过滤材料通过的篩子的篩孔淨尺寸, 公厘;

d_k ——通过的颗粒数少于全部过滤材料 80% 的篩子的近似篩孔淨尺寸;

m_k ——通过 d_k 号篩子的过滤材料的百分数;

d_{k+1} ——通过的颗粒数超过全部过滤材料 80% 的篩子的近似篩孔淨尺寸;

m_{k+1} ——通过 d_{k+1} 号篩子的过滤材料的百分数。

按表 1-2 可以得到:

$$d_{80} = 0.80 + \frac{(0.94 - 0.80)(80 - 79.5)}{87 - 79.5} = 0.81 \text{ 公厘}.$$

有 80% 过滤材料通过的篩子的篩孔淨尺寸对有 10% 过滤材料通过的篩子的篩孔淨尺寸的比叫做不均匀率。

$$K_n = \frac{d_{80}}{d_{10}}. \quad (1-5)$$

上述例子的 $K_n = 0.81 : 0.42 = 1.93$.

过滤器所裝的过滤材料要尽可能用不均匀率不超过 2 的均匀材料。

过滤器所裝过滤材料的这些参数可以用圖解法来决定。为此根据过滤材料过篩分析的記錄作出过滤材料的粒徑粗細成分曲綫。

圖(圖 1-1)，圖上橫座標表示篩孔淨尺寸，縱座標表示通過這個篩子的過濾材料的百分數。自縱座標上和過濾材料通過篩子的百分數 10, 50 及 80% 相當的各點繪出和橫座標平行的線，這些平行線和所畫的曲線相交，從這些交點作與橫座標垂直的線，就得到這一過濾材料粒徑粗細成分的參數。

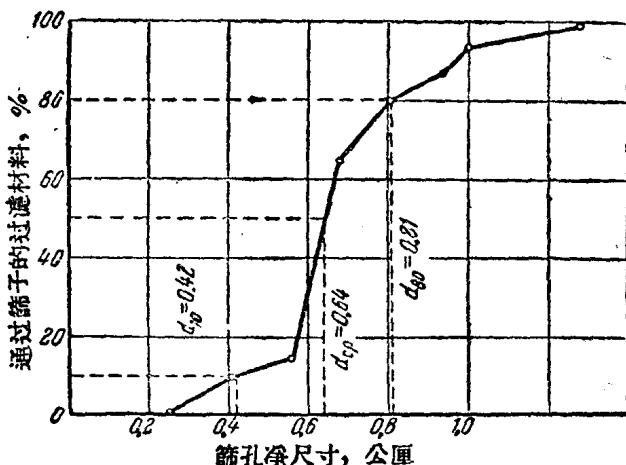


圖 1-1 過濾材料過篩分析曲線圖

過濾材料的機械強度是它的重要質量指標。如果過濾材料不夠結實，那末在沖洗時，當所裝的過濾材料的顆粒处在懸浮狀態或浮動時，就發生磨損和磨細。由於這個緣故：1)就有已變細的顆粒淤積在過濾器中過濾材料的表面上，使過濾器所裝過濾材料對水流的阻力增加，因此縮短過濾週期的持續時間，並降低過濾器的濾水量；2)在沖洗時就會帶出已變細的顆粒，並造成過濾材料不可收回的損失。

B. A. 克略契柯提議用兩種指標來評定過濾材料的機械強度：一種是磨損率（即當沖洗時，由於顆粒互相摩擦使過濾材料磨損的百分數）；另一種是粉碎率（由於顆粒裂開而損壞的百分數）。

為了評定這些指標起見，把能通過篩孔為 1 公厘的篩子而不能通過篩孔為 0.5 公厘的篩子的過濾材料 100 克放到有水 150 毫升的罐中，並把這個罐子放在實驗用的振動器上振動 24 小時。

把經過 24 小时振动后的过滤材料用篩孔为 0.25 公厘的篩子来篩，由所篩出的过滤材料的重量来求得磨損率百分数；把經過这种振动的过滤材料用篩孔为 0.5 公厘的篩子来篩，由篩出的颗粒的重量和殘留在篩孔为 0.25 公厘篩子上的颗粒的重量来求得粉碎率百分数。从机械强度的观点来看，质量好的过滤材料的粉碎率必須小于 4，磨損率百分数要小于 0.5。表 1-3 中列举了現在应用的几种过滤材料的磨損率和粉碎率的测定結果。

过滤材料的磨損率和粉碎率

表 1-3

过滤材料的名称	粉碎率，% %	磨損率，% %	在运行的过滤器中，过滤 材料每年的损失，%
拉伯金矿床的石英砂	3.6	0.16	0.2—2.0
魯勃立夫矿床的石英砂	3.2	0.14	0.5—2.0
AII 的無煙煤碎屑	2.1	0.24	2.0—2.5
烏拉尔矿床的碎大理石	3.8	2.4	2.0—3.0
半燒的白云石	7.3	4.6	4.0—6.0

对过滤材料质量方面的重要要求是过滤材料对需过滤的液体的稳定性。这个要求的目的是不讓水中含有许多对人体健康有害的物质(在飲用水的水管中)或对工业上有害的物质。

过滤材料的化学稳定性由以下方法决定。

在三只烧瓶中各放 10 克預先洗净并在 60°C 溫度下干燥过的需試驗的材料。在每只烧瓶中各倒入 500 毫克蒸馏水。再在一只烧瓶中加入氯化鈉(500 毫克/公升——中性試剂)，在另一只烧瓶中加入比重是 1.19 的鹽酸(200 毫克/公升——酸性試剂)，并在第三只烧瓶中加入苛性鈉(200 毫克/公升——鹼性試剂)。

每隔 4 小时把烧瓶里的东西搖动搖动，在过滤材料和試剂接触 24 小时后将它过滤。自每只烧瓶所滤得的滤出液中测定溶解固体、氧化物和硅酸含量。作这些試驗須用类似的(即指試驗时所用的中性、酸性、鹼性試剂——譯者)而不會加入过滤材料的試剂进行上述測定。

当用上述試驗方法試驗质量良好的过滤材料时，在試驗的結果中，所增加的数值應該如下：溶解固体不超过 20 毫克/公升，氧化物不超过 10 毫克/公升，硅酸含量不超过 10 毫克/公升。