

高等学校教学用書

蒸汽動力設備的 水 处 理

苏联 M. C. 施克罗勃著

電力出版社

高等學校教學用書

蒸汽動力設備的水處理

苏联工学博士 M. C. 施克罗勃教授著

魯鍾琪譯

苏联电站部教育司批准作为動力学院教材

電力工業出版社

內容提要

本書討論火力發電廠中現代化的水處理方法和爐內水處理方法。

書中用很大的篇幅討論了有關在爐內形成水垢和汙染蒸汽的物理化學過程，蒸汽流程中鹽質沉澱過程以及蒸汽動力設備腐蝕等理論問題。

討論汽鼓式和直流式鍋爐的水質管理的特點。敘述與妨碍火力發電廠正常運行的結垢、腐蝕、蒸汽汙染等現象進行鬥爭的實際方法。

根據科學研究機構、設計校整機構和發電廠的實驗，闡述了最新的給水處理的理論和技術。描述了水處理設備的構造，並提供了有關化學水處理設備運行所必需的知識。並在個別章節中，闡述了水處理的原理系統的選擇問題和水處理設備的設計問題。

簡要地敘述了下列數據：作為溶劑的水，其物理化學的數據和蘇聯天然水性質的數據。

本書可作為中等動力專業學校和高等專業學校的學生在學習「水處理」課程時和進行畢業設計時的教材；同時，也可作為各方面的熱力工程師和水化學家們，包括以函授來提高業務水平的工程技術人員的實用參考書。

書號 259

蒸汽動力設備的水處理

ВОДОПОДГОТОВКА

根據蘇聯國立動力出版社1950年莫斯科第一版翻譯

苏联 M. C. ШКРОВ 著

魯 鍾 琦 譯

電力工業出版社出版 (北京府右街26號)

北京市書刊出版發售許可證字第082號

北京市印刷一廠排印 新華書店發行

編輯：朱雅軒 劉玉枝 校對：匡文因 隋家繹

850×1092 1/16開本 * 14特印張 * 347千字 * 定價(8)：二元三角五分

一九五六年一月北京第一版第一次印刷(1—1,600冊)

序　　言

在偉大的十月社會主義革命以後的年代裏，蘇聯在水處理方面的技術已達到很高的水平，並已超過了資本主義國家在這方面的成就。由於成功地運用了給水的陽離子交換徹底軟化法、爐水修正性的內處理、分段蒸發以及其他許多措施，蘇聯在以化學淨水作為補給水的大型水冷壁的鍋爐機組數量方面已佔據世界首席。

目前，在蘇聯發電廠中運行的大型水處理設備容量的總數，已經遠遠地超過了美國和英國。

由於許多科學研究工作的成功，在蘇聯各個火力發電廠中，採用著各種各樣非常有效地防止結垢和防止蒸汽污染的方法，採用著許多新的徹底軟化、除鹽及除矽的方法和系統，以及各種不同構造的過濾器、反應器和沉澱器。

蘇聯的化學家和熱力工程師們竭盡全力消滅在蒸汽動力設備各個部分發生危險性的腐蝕。

根據進行過的實驗和理論研究的結果，在蘇聯發電廠中已經擬定了並且已經成功地採用了浮動汽泡式的熱除氣器，水處理設備的防酸遮蔽和附件，進行鍋爐酸液清洗時用的防腐蝕劑，鍋爐、給水管道和供熱網中最有利的水的規範，以及對腐蝕過程動力學的運行檢查法。

水處理技術的蓬勃發展，目前在蘇聯仍繼續進行着。

由於黨和政府對於提高發電廠運行的安全和經濟問題給予極大的注意，以及在創建和發展龐大的科學研究機關中（全蘇熱工研究所，蘇聯中央鍋爐汽輪機研究所，全蘇上下水道、水工建築物及工程水文地質科學研究所等）所起的領導作用，而且這些研究機關在研究和掌握爐外和爐內水處理的各種方法正有著很大成就，蘇聯在水處理的科學技術方面才能有這樣高度的迅速發展。

本書可作为動力技術學校熱力發電專業「水處理」課程的教材。

本書內容是以苏联科学硏究機構(全蘇熱工研究所，全蘇上下水道、水工建築物及工程水文地質科学研究所，苏联中央鍋爐汽輪机研究所，苏联科学院動力研究所，有机無机化学研究所，物理化学研究所等)、設計校整机构(中央動力安裝局，火力發電設計局，苏联地區發電廠及線路改進局)、發電廠和設備製造廠的廣泛的近代資料作為基礎的。

本書分为十四章。前七章叙述苏联國內天然水的水質，闡明在鍋爐、汽輪机和其它設備中所進行的物理化学過程的理論問題，以及研究防止結垢、腐蝕、蒸汽污染、蒸汽管路中鹽質沉澱的最新式方法。在第七章中闡述了自然循環汽鼓式鍋爐和直流式鍋爐中水質規範的特點。

本書的後七章(八至十四章)詳細地叙述了現代化的水處理方法和熱處理方法，並且介紹了各種水處理設備的構造，並特別注意關於水處理裝置的設計和运行方面的問題。

為了滿足讀者在不同章節中充实自己知識的希望，書中加進了一些補充材料(大部分都是用小号字標示出來)，這樣使本書的某些章節更具有教學參考的性質。

為了同样的目的，書中加進了水化学的一些章節。这些章節虽然不直接屬於本課程的內容，但是为了使学生对爐內物理化学過程、水質改善的任务、以及在閱讀和分析解釋方面能有清晰的概念，这些章節还是必需的。

本書的全部內容可以作为高等工業學校熱力工程專業的学生在學習「水處理」課程中，以及在作課程設計和畢業設計時的參考資料。

本書对熱力工程師們和管理水質的化学家們，也可作为参考之用。

H. Г. 巴祖科夫教授和 C. M. 顧魯維奇工程師在評閱本書原稿時，提供了許多重要的意見和指示；化学科学碩士 M. И. 巴布

申和 A. B. 特魯科夫斯基对本書个别章節提出指正。作者在此对他们表示深切的謝意。

作者認為自己很荣幸，而且有义务向技術科学碩士 B.M. 科維亞科夫斯基和 E. И. 庫尼娜工程師表示謝意，感謝他們对本書第十四章 67、68 節給予很大的帮助。

作者以感謝的心情欢迎讀者們(高等動力学校 和中等 動力技术学校的教師，發電廠工程技術人員，学生)对本書給予任何方面的修正和批評指教。

作 者

目 錄

序 言

第一章 基本知識 7

 1. 蒸汽動力設備运行中水質的重要性 7

 2. 蒸汽動力設備循環中水的变化 10

第二章 水的溶解性(溶媒) 13

 3. 原水中雜質的分佈 13

 4. 电解 14

 5. 固体物的溶解度和結晶 16

 6. 气体的溶解度 20

 7. 溶液濃度的表示法 22

 8. 弱电解液的質量作用定律 24

 9. 氢离子濃度 25

 10. 鹽類的水解 27

 11. 膠体溶液 28

第三章 天然水的化学成分 30

 12. 水在自然界的循环及其成分 30

 13. 污染天然水的物質 32

 14. 水質的指标 37

 15. 苏联地下水和地面水的性質 40

第四章 水垢及其防止法 46

 16. 水垢和泥垢(沉渣)的形成条件 46

 17. 水垢和泥垢的成分、結構和性質 52

 18. 防止鍋爐結垢的方法 56

 19. 鍋爐和熱交換器的水垢清除 65

第五章 蒸汽的污染、蒸汽流程中鹽質的沉澱及其防止法 74

 20. 蒸汽的性質和决定其性質的參數 74

 21. 造成蒸汽污染的物理因素 75

 22. 污染蒸汽的物理化学因素 79

23. 過熱器和汽輪機內部鹽類的沉澱	85
24. 蒸汽污染的防止	90
25. 鍋爐排污	98
26. 過熱器和汽輪機中鹽類沉澱的消除	103
27. 蒸汽品質的檢查	106
第六章 蒸汽動力設備的腐蝕及其防止	117
28. 腐蝕的形成	117
29. 金屬的化學腐蝕和電化學腐蝕	119
30. 影響腐蝕速度的內外部因素	129
31. 細水管道的腐蝕及其防止法	138
32. 鍋爐機組的腐蝕及其防止法	144
33. 汽輪機和凝汽器的腐蝕及其防止法	155
34. 熱力網和凝結回水管路的腐蝕及其防止法	158
35. 金屬腐蝕的運行檢查和控制	164
第七章 鍋爐中水的規範	167
36. 自然循環鍋爐中水的規範	167
37. 直流式鍋爐中水的規範	175
第八章 懸浮顆粒與膠溶物的消除	179
38. 水的過濾	179
39. 裝入機械式過濾器的材料	184
40. 機械式過濾器的構造	185
41. 機械式過濾器的運行	193
42. 凝聚	196
43. 凝聚裝置的基本系統、設備和運行	200
44. 凝結水和蒸汽的除油	204
第九章 結垢物質沉澱軟化法	209
45. 熱力軟化法和化學軟化法	209
46. 水處理裝置的設備和沉澱法軟化水的技術程序	214
47. 沉澱軟化水處理設備的原則性系統	242
第十章 陽離子交換軟水法	247
48. 陽離子交換劑軟水法的本質	247
49. 陽離子交換劑及其性質	256

50. 陽離子交換軟水裝置的設備	265
51. Na 和 H 离子交換過濾器的运行	282
52. 陽離子交換軟化設備的聯合系統	299
53. 在聯合的離子交換軟化設備运行中，離子交換劑工作 容量的降低及其防止法	310
第十一章 水的化學除鹽和除矽	315
54. 水的化學除鹽	315
55. 水的除矽	323
第十二章 蒸發器和蒸汽發生器設備	331
56. 蒸發器和蒸汽發生器的分類及其系統	331
57. 蒸發器和蒸汽發生器的構造	337
58. 蒸發器和蒸汽發生器的运行及水規範	343
第十三章 水的除氣(除氧)	344
59. 熱除氣	345
60. 熱除氣器的構造及其系統	347
61. 热除气器的运行	357
62. 水的化學除氧	361
第十四章 火力發電廠水處理裝置的設計基礎	364
63. 原水的選擇	364
64. 凝結水的收集和收回	365
65. 水處理裝置生產率的決定	367
66. 水處理原則性系統的選擇	375
67. 經過各種處理後水質成分的確定	378
68. 聯合水處理裝置計算舉例	386
69. 水處理裝置中設備組合的原則	413
附 錄	418
參考文獻	436

第一章 基本知識

1. 蒸汽動力設備运行中水質的重要性

水在熱力設備中用作为：

- (1) 鍋爐、蒸發器和蒸汽發生器生產蒸汽的原料；
- (2) 凝汽器、排污冷却器和吸風機軸瓦冷却水；
- (3) 暖汽網和暖水網中的工作介質。

在保証熱力設備的安全与經濟运行方面，水質問題是非常重要的。对鍋爐的水處理問題和合理的鍋爐水的水質管理組織，如不給予足够的注意則存在於水中的各種雜質，就可以引起下列後果：

- (a) 在給水管路中、省煤器中、對流沸騰管和水冷壁管中、凝汽器中、蒸發器和蒸汽發生器中以及暖汽和暖水網路中結成水垢和沉積泥垢；
- (b) 在過熱器和汽輪機蒸汽流程中產生鹽質沉澱；
- (c) 在鍋爐和汽輪機的設備中，在給水和水處理設備中，發生金屬的腐蝕。

即使給水和鍋爐水的水質規格，稍稍離開設備运行標準時，對於近代的大型鍋爐都会在蒸發率比較高的水冷壁和對流管中引起水垢的沉積。由於这种水垢的傳熱率很低，所以就会促成金屬的過熱並引起管路的膨脹和破裂。

在鍋爐傳熱面上產生水垢會使傳熱變壞。因此使排出烟氣溫度昇高而使鍋爐設備的經濟性降低。例如，在鍋爐尾部的受熱面上積有1公厘厚的水垢，則將增加燃料消耗1.5—2.0%。

在熱交換器中產生水垢會使傳熱變壞，結果促使加熱水的溫度低落，減小熱交換器的生產量。沉積在凝汽器中的水垢會使真空變壞而降低汽輪機的效率。例如，發電量為100 000瓩每年运行6000小時的發電廠，當水垢厚度積至2公厘時，每年多消耗

的燃料價值要超出 300 万盧布。

必需清除鍋爐和熱交換器中的水垢，但这会引起設備長時間的停用並使运行費用提高。

蒸汽被染污的程度決定於鍋爐內部過程，而这种過程的性質又是決定於蒸汽參數、鍋爐水鹽質的組成、鍋爐設備結構標準的特點和运行的情况。

当鍋爐內部的分离設備不適當，以及標準的水質規格被破壞時，蒸汽中含鹽量会急剧地增加。由鍋爐汽鼓中出來的蒸汽，帶有一小部分鍋爐水；而这部分水中就包含着鹽質、膠体物和懸浮着的一部分泥垢。

当压力低於 60—80 大气压時，帶出的這點水分 是染污飽和蒸汽的主要原因；当工作压力再昇高時，蒸汽的被染污还因为在其中溶解有矽酸鹽和硫酸鹽。

帶走的鹽質，一部分隨着蒸汽流過所有 設備(过熱器——蒸氣管——汽輪机)，最後隨着凝結水返回鍋爐；其餘一部分鹽質，便沉積在流程中的各个部分。

在过熱器中濕蒸汽被乾燥並使之過熱，由鍋爐帶出的一部份鈣鹽，在管壁和联箱壁上沉澱並黏結成堅硬的物質。这种鹽質的沉澱，減小了过熱器管流通截面，而且有時候，特別是在轉弯的地方可以完全被堵塞。被沉澱鹽質堵塞住的过熱器管，由於傳熱變坏不能充分被蒸汽冷却而引起管路中部分的金屬過熱，在較弱的部分出現裂穿和穿孔。

在連接鍋爐和汽輪机的蒸氣管路中，接近關閉机件的地方和汽輪机汽門附近處最容易出現鹽質沉澱，这样使机件難於操作，也可以毀壞汽輪机。

在汽輪机中鹽質沉積在流程中，成為堅硬的皮或細小結晶体的薄層。

当蒸氣帶有鹽質時，汽輪机各級中壓力降落增加，同時軸承負荷也增加，轉子的平衡被破壞，並且由於離心力和弯曲力產生在輪葉上的应力也增大。为了保持有鹽質沉積的汽輪机工作安

全，必須減低它的出力。但因鹽質沉積得不均勻，所以這種措施並不是十分成功的。同時由於正常的蒸汽膨脹過程被破壞，流程中管壁的粗糙度增加，所以汽輪機運行的經濟性也受到很大的影響。

蘇聯和其他國家的一些發電廠在實際運行中，會見過汽輪機的出力，僅在二至四個星期內便降到銘牌出力的25—40%。同時也發現這樣的情況，即鹽質的沉澱促成汽輪機全部停車。

特別在高壓汽輪機中因為蒸汽流程中有較小形的截面，所以鹽質的沉積就特別嚴重。如果高壓的大型汽輪機沉積了不多一些鹽質（約10—15公斤），也可以使其最高負荷降低很多。實際上，如果由一個50 000瓩的汽輪機中每小時流過200噸蒸汽，而每噸蒸汽鹽質沉澱只為0.05克/時，那末該汽輪機每運行1000—1500小時後就必須將其鹽質沉澱清洗掉。

熱力設備中主要部分和輔助部分的許多元件是在包含著各種各樣腐蝕性雜質的相當複雜的介質中進行工作的。這些雜質是溶解在水中的氧气、二氧化碳、礦物性酸、鹼質和鹽質等。此外，熱度过高的蒸汽、含硫的烟氣和濕空氣，對於熱力設備的金屬也有腐蝕的影響。

因為水質不合規格，在發電廠中的大部分事故和許多運行中的故障，都是由於熱力設備金屬材料被腐蝕損害所造成的。

金屬腐蝕對動力事業造成的物質損失是非常大的，因為必需要修復被毀壞的設備零件，同時使它們在長時期內不能運行。此外，腐蝕又能促使熱力設備過早的损坏。

在發電廠汽水管道的任何部分，無例外地，都是以某種強度進行著各種不同的腐蝕破壞。

在熱力設備各个不同部分中所產生的腐蝕過程的種類和速度，是依下列因素決定的：在高溫高壓時，液體和蒸汽兩態介質的存在情況；水的各種成分和流動速度；覆蓋在金屬表面上的水垢和泥垢的存在與否；金屬的種類及其結構等等。

必須注意，腐蝕過程帶來的害處還不限於是破壞金屬；因為

在給水管道中的腐蝕產物，隨着給水被帶到鍋爐後，會在熱应力最高的受熱面部分產生水垢。

所以，根據上面的解釋可知，設法防止水垢的形成，泥垢和鹽質的沉澱，以及金屬的腐蝕，是一個非常重要的問題。近代熱力設備、特別是高壓設備運行的經濟性和安全性，在相當大的程度上決定於上述問題解決得是否成功。

2. 蒸汽動力設備循環中水的變化

鑑於上述不合格的水質造成的惡劣後果，不准許在鍋爐給水

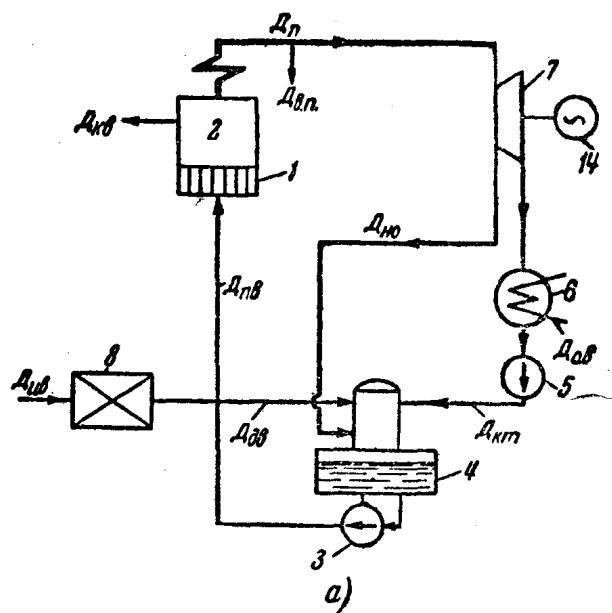


圖 1 發電廠
 1—省煤器；2—帶有过熱器的鍋爐；3—給水泵；4—除氣器；
 器(污水擴容容器)；10—排污冷卻器；11—外部供汽消耗；12—
 汽輪機不調節撤出的蒸汽； $\Delta_{n.s}$ —補充水； $\Delta_{n.t}$ —天然工業
 (排污水)； $\Delta_{o.e}$ —冷卻水； $\Delta_{p.o}$ —由汽輪機調節撤出的蒸汽；
 污染而不能重用的外部供汽

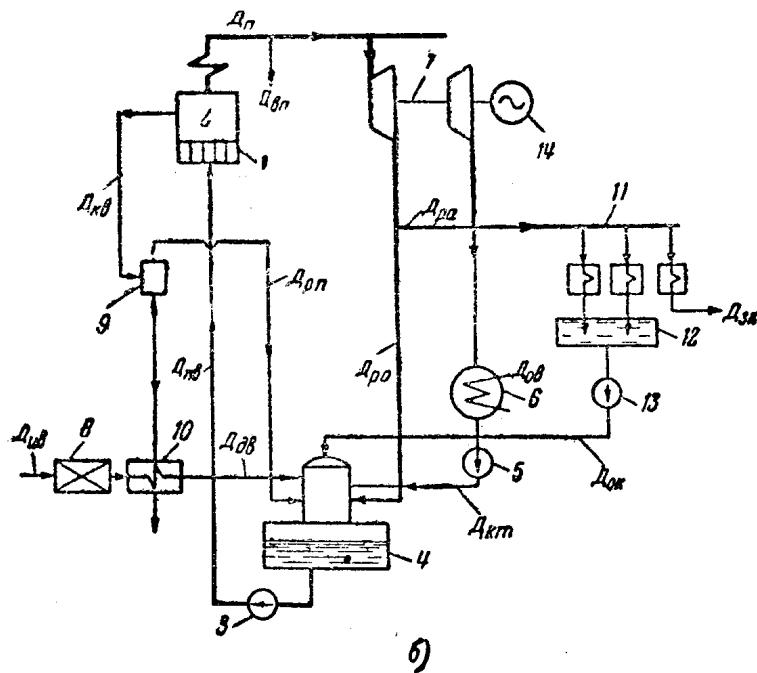
和供熱網中，甚至在凝汽器的冷却水中用不清潔的水。

为了除掉天然水中的有害雜質，要預先在水處理設備、蒸發器和除氣器中進行化學處理和加熱處理。

圖1表示的是在凝汽式汽輪發電廠和供熱式汽輪熱電廠中，水在工作循環中變化的熱力系統。

圖1舉出的變化在工作循環中的水流的名稱有下列幾種：

- (a) 天然工業水：取自電廠水源而作製造補給水的原料；
- (b) 補充水：用作補充熱力設備內部或外部熱能用戶中蒸汽凝結水、給水和鍋爐水的損失。按補充水的性質要求，經化學處



中水汽轉變系統

6—供熱式汽輪機工業熱電廠

5—凝結水泵；6—凝汽器；7—凝汽式汽輪機；8—水處理設備；9—排污膨脹
凝結水箱；13—凝結水泵；14—發電機； Δ_{n} —由鍋爐出來的蒸汽； $\Delta_{n.o}$ —由
水； $\Delta_{n.e}$ —給水； $\Delta_{o.n}$ —內部損耗； $\Delta_{k.m}$ —汽輪機的凝結水； $\Delta_{k.o}$ —鍋爐水
 $\Delta_{p.n}$ —由排污膨脹器中出來的蒸汽； $\Delta_{o.k}$ —外部供汽收回的凝結水； $\Delta_{z.n}$ —因
凝結水； $\Delta_{p.a}$ —送給用戶的調整抽汽。

理後的清潔水、蒸發器中產生的蒸餾水以及蒸汽發生器中的凝結水都可作補充水之用；

(b) 細水：送入鍋爐的水，是由汽輪機凝結水，外部熱能用戶返回的凝結水和補充水組成的；

(r) 鍋爐水：在鍋爐中正在蒸發的水。

熱力設備中蒸汽和水的主要損失有下列幾種：

(a) 為了減少泥垢和其他鹽質，由鍋爐設備中間斷地或連續地排出的爐水。此外，鍋爐中還不能收回地消耗着蒸汽：用它作為輔助機械的原動力；用它吹灰和除灰；用它在爐內碎灰設備；用其使液體燃料在燃燒器中霧化以及安全閥門的間斷排污和當鍋爐減負荷時過熱器的排污等；

(6) 由汽輪機高低壓汽封處連續消耗蒸汽和由抽氣器中隨着空氣排到外面的蒸汽；

(b) 凝結水箱和給水箱經過溢流口流出的水以及熱水在其中的蒸發；

(r) 經過給水泵不嚴密的填料處洩漏出的水；

(n) 由管路上不嚴密的法蘭和關閉的接頭漏掉的水。

發電廠內部水汽損失可以靠下列的方法使之減少：即裝設洩水和輸水箱；正確的選擇凝結水箱的尺寸；在管路上廣泛採用焊接方法和適當的法蘭接頭；消滅汽閥漏汽現象；避免用蒸汽式燃燒器和排污器等；避免用蒸汽拖動的輔助機。如果採用蒸汽設備時，應裝置適當的廢汽凝結設備和收回設備。

凝汽式發電廠在保持上面指出的條件下，內部凝結水損失可以達到總耗汽量的 1—3%。

供給蒸汽的熱電廠，除去內部損失外還有蒸汽和凝結水的外部損失；外部損失主要決定於熱能用戶的性質和由電廠供熱的方法。當清潔供暖的熱電廠向暖水系統供熱時，外部損耗可以視為零，因此，在凝汽式發電廠和供暖式熱電廠中給水也是汽輪機的凝結水。

工業熱電廠供給生產用的蒸汽，常常要有大量凝汽損失(15

—100%)。这种凝結水在生產過程中，被各种各样雜質所污染，使之不適宜再用做鍋爐的給水。

電廠中蒸汽和凝結水的內部及外部損失，不僅損失掉了包含在它們內部的熱量，而且為了補足水汽的損失還必須加入補充水。為了保證熱力設備運行的經濟和安全，必須在補充水沒有進入鍋爐以前要預先加以清潔處理。

當熱力設備運行時，補充水在很長的時間內其需要量是有一些改變的。在給水過程中不夠嚴密時，鍋爐需要的補充水會明顯地增加。相反地，當汽輪機凝汽器不嚴密時，由於冷卻水漏進的緣故補充水消耗量可能減少到零，而在某些情況下，給水平衡計算中可能出現盈餘，也就是補充水量是負的。

補充水的消耗量是判斷熱力設備和熱交換器在生產中優缺點的尺度；同時也可以作為控制運行的最可靠的資料。

因此，在每一個熱力設備中都需要有一套嚴格而有系統的汽水平衡核算組織工作。這種工作可藉裝置在適當地方的水汽流量表的指數來完成。

第二章 水的溶解性(溶媒)

3. 原水中雜質的分佈

在原水中可能有的各種雜質，以下列狀態存在：

- (a) 真實溶液；
- (b) 膠體溶液；
- (c) 懸浮顆粒狀態。

处在真溶液状态的物质都是呈分子或离子的状态散佈着，也就是在溶媒的分子之間分佈着溶解物的分子(或离子)而構成的一种溶液。

真溶液中每一小颗粒(小部分)溶解物的直径只有 $1/1000000$ 公厘。在平衡状态下，溶液任一部分的性质都是相同的(同類系

統)。

膠溶狀態物質的顆粒，常常是由許多這種物質的分子組成的。膠溶質的每一小顆粒的直徑，都在百萬分之一公厘到萬分之一公厘之間。在膠體溶液中膠溶質和溶媒之間有着一個表面的分界，而在分界面上有着一種能量，和被這種能量所引起變化過程在進行。膠溶液本身並不是純一的物質，而是經過膠溶質顆粒與溶媒之間的分界面不均勻的變化着。這種不同的部分，具有不同性質的系統，稱為異相系統(不同類的)。為分界面所限制，在物理和化學性都相同的異相系統中，個別部分稱為相。在水的膠溶液中，一相是水另外一相則為膠溶質。所以膠溶液代表兩種系統；而真溶液是一個系統。

假如处在分散狀態下的物質顆粒的平均直徑大於萬分之一公厘時，則稱這種系統為懸浮顆粒狀態系統。這種系統和膠溶液一樣是兩相的。其與膠溶液的區別在於它的動力是不穩定的：當懸浮溶液長久放置時，即會下沉為沉澱或者浮起到表面(當其密度與溶媒密度不等時)。在懸浮顆粒系統中每個懸浮物質的顆粒有時可以憑肉眼觀察到，而在任何情況下都可用顯微鏡看出來(在膠溶液中散佈着的顆粒只有用高倍顯微鏡，才可以看到)。

在原水的真溶液內有下列物質：

- (a) 氣體(氧气，氮氣，二氧化碳氣等)；
- (b) 矿物質鹽類(氯化物，硫酸鹽，碳酸鹽以及其他鈉、鉀、鈣、鎂的鹽類)；
- (c) 某些有機化合物。

在原水中呈膠溶狀態存在的物質有鐵、鋁、鉻的化合物，以及動物和植物的肢體分解而成的有機物質。

黏土、砂粒、植物腐化的殘餘物等可看為構成天然水礦物性和植物性懸浮顆粒的來源。

4. 电解

某些物質當溶於水中時，即分解成離子——帶有正電荷或負