

發電廠熱工手冊

上 册

苏联 A.M. 郭馬洛夫 B.B. 魯克尼次基著

電力工業出版社

發 電 廠 熱 工 手 冊

上 冊

苏联 A. M. 郭馬洛夫 B. B. 魯克尼茨基著

長春電力設計分院譯

趙 旺 初校訂

電 力 工 業 出 版 社

發 電 廠 熱 工 手 冊

下 冊

苏联 A. M. 郭馬洛夫 B. B. 魯克尼次基著

長春電力設計分院譯

趙 旺 初校訂

電力工業出版社

內 容 提 要

本書为苏联國立动力出版社在 1939 年出版的 热工手册的修訂和补充本。書中收集了有关鍋爐和汽輪机設備（包括高压机組）的最新数据，發电厂整个热力部分的資料，其中包括計算特性的主要問題和設備运行的指标。

原書共分为五編。譯本分上下兩冊出版。上册 包括原書的第一、二兩編。

本手册的讀者对象是發电厂和發电厂設計机构的技術人員，以及其工作接触到动力設備的工程师。

А. М. КОМАРОВ В. В. ЛУКНИЦКИЙ

СПРАВОЧНИК ДЛЯ ТЕПЛОТЕХНИКОВ ЭЛЕКТРОСТАНЦИЙ

根据苏联國立动力出版社 1949 年莫斯科第二版譯

發电厂热工手册 上册

長春电力設計分院譯

趙 旺 初校訂

*

333R72

电力工業出版社出版(北京府右街 26 号)

北京市書刊出版業營業許可証出字第 082 号

北京市印刷一厂排印 新華書店發行

*

編輯:朱雅軒 戚务范 校对:趙廣淵

850×1092 $\frac{1}{16}$ 开本 * 9 印張 * 205 千字

1956年 5 月北京第 1 版

1956年 5 月北京第 1 次印刷(00001—10, 100册)

定价 (第 9 类) 1.40 元

內 容 提 要

本書为苏联国立动力出版社1939年出版的“热工手册”的增訂本。書中收集了有关鍋爐和汽輪机設備(包括高压机組)的最新数据, 发电厂整个热力部分的資料, 其中并包括計算特性的主要問題和設備运行的指标。

原書共分为五編。譯本分上下兩册出版。下册包括原書的第三、四、五編。

本手册的讀者对象是发电厂和发电厂設計机构的技术人員, 以及工作性質涉及到动力設備的工程师。

A. M. КОМАРОВ В. В. ПУКНИЦКИЙ
СПРАВОЧНИК ДЛЯ ТЕПЛОТЕХНИКОВ ЭЛЕКТРОСТАНЦИЙ
ГОСЭНЕРГОИЗДАТ МОСКВА 1949

发电厂热工手册 下册

根据苏联国立动力出版社1949年莫斯科第2版翻譯

長春电力設計分院譯

赵 旺 初校訂

*

499R119

电力工業出版社出版(北京前右街26号)

北京市書刊出版業營業許可証出字第022号

北京市印刷一厂排印 新华書店發行

*

850 × 1168 $\frac{1}{2}$ 开本 * 5 $\frac{1}{2}$ 印張 * 142千字 * 定价(第10类)1.00元

1957年1月北京第1版

1957年1月北京第1次印刷(00001—8,100册)

再版序言

“發电厂热工手册”的再版本，在設備运行和檢修方面增添了一些章節。本手册全部材料是根据最新的資料加以修正和补充的，按內容分为五編；其中第一、二兩編为 A. M. 郭馬洛夫所寫，其余的三編則为 B. B. 魯克尼次基所寫，但第二編中的第三章(給水泵)也是 B. B. 魯克尼次基寫的。

在第一編总論內补充介紹了一些關於制造鍋爐汽輪机的金屬及有关运行的材料。

第二編在有关鍋爐机組热力計算方面，大量补充了一些章節，並对苏联國產的鍋爐机組作了补充介紹。

第三編介紹了一些關於供水方面的新材料並对苏联國產汽輪机也作了廣泛的介紹。

第四編所談的是有关热力系統的元件，这些資料在本手册的第一版差不多完全沒有談到。

在第五編內並补進了为了計算热电厂效率的資料及当蒸汽和电能配合生產时确定它們价格所用的資料。

作者对 H. K. 波达希科夫对本手册第三、四、五編所作的慎重審查以及根据汽輪机組的运行和檢修方面所給予的十分有价值的指示；还有 Г. E. 赫洛多夫斯科姆对本手册原稿的校訂表示誠懇的感謝。

对本手册的所有缺点及尚須补充的意見，請讀者寄至苏联國立动力出版社(莫斯科、水閘河岸街 10 号)。

A. M. 郭馬洛夫

B. B. 魯克尼次基

目 錄

再版序言

第一編 總論

第1-1章	量度換算表。蒸汽表。物性表	1
1-1.	量度單位符号	1
1-2.	英美制与公制的換算	4
1-3.	蒸汽表	8
1-4.	气体、水、蒸汽、液体及固体的物理参数表	17
1-5.	应用于制造鍋爐和汽輪机的鋼料之成分及机械性質	31
第1-2章	管道	36
1-6.	名义通徑和名义压力	36
1-7.	制造管子的材料	38
1-8.	管道强度的計算	39
1-9.	管道內的压力降落	40
1-10.	管道保溫	46
1-11.	保溫材料	50
1-12.	墊片材料及填料	51
1-13.	管道疏水	56
第1-3章	水質标准	58
第1-4章	潤滑材料	60
1-14.	物理及化学性質	60
1-15.	品种	63
1-16.	消耗量标准	64

第二編 鍋爐設備

第2-1章	鍋爐設備的計算	66
-------	---------	----

2-1.	燃料性質	66
2-2.	決定固体及液体燃料燃燒產物之容積	75
2-3.	決定可燃气体燃燒產物之容積	78
2-4.	气体及空气之热焓	79
2-5.	在燃燒混合燃料时之計算	80
2-6.	完全燃燒之性質，过剩空气及漏風	82
2-7.	鍋爐机組之热平衡	85
2-8.	鍋爐机組之空气平衡	95
2-9.	燃燒室之計算	96
2-10.	烟气輻射計算	102
2-11.	受熱面壁之計算溫度	104
2-12.	对流受熱面之計算	105
2-13.	計算及設計燃燒室的数据	116
2-14.	鍋爐机組烟道和風道の阻力	123
2-15.	标准品質蒸汽的制取	141
2-16.	苏联出品的鍋爐設備的主要数据	149
第2-2章	煤粉制造	162
2-17.	磨煤細度及可磨度	162
2-18.	鋼球式磨煤机的鋼球量及其所需功率	163
2-19.	鋼球式磨煤机的磨煤出力	166
2-20.	按磨煤机干燥作用而求得鼓型鋼球磨煤机的出力	169
2-21.	空气鏈击式磨煤机	171
2-22.	豎井式磨煤机	173
2-23.	煤粉制造过程中的气体力学的計算	176
第2-3章	給水泵	178
2-24.	給水泵所需功率	178
2-25.	需要的正水头和進口处的容許水头	180
2-26.	电动給水泵和汽动給水泵的主要数据	183
2-27.	蒸汽鍋爐需要給水泵容量标准	185
2-28.	減低給水泵电力消耗的措施	186

第2-4章	吸風机及送風机	187
2-29.	所需功率及產生的風压	187
2-30.	吸風机、送風机及風道特性，換算曲綫	189
2-31.	出風量的調整	192
2-32.	各种型式吸風机和送風机的特性	194
2-33.	送風机及吸風机的並列运行及選擇	196
第2-5章	耐火材料	197
2-34.	成分及分类	197
2-35.	对耐火磚的要求	198
2-36.	对用作燃燒室襯磚的耐火磚的要求	200
2-37.	对用以鋪砌的灰漿的要求	201
2-38.	标准磚塊尺寸，耐火磚用於保温时的消耗量	201
第2-6章	鍋爐机組运行導則	204
2-39.	鍋爐昇火	204
2-40.	停爐	205
2-41.	煤粉系統的起動与停止	206
2-42.	安全門	207
2-43.	鍋爐的水压試驗	209
2-44.	煤粉制造	209
2-45.	煤粉燃燒室	213
2-46.	燒煤的机械燃燒室	215
2-47.	燃燒泥煤的豎井型鍊条式鍋爐燃燒室	216
2-48.	燃燒瓦斯的燃燒室	217
2-49.	燃燒煤粉与瓦斯混合物的燃燒室	218
2-50.	使用瓦斯运行时，消滅事故的措施	219
2-51.	防止結焦	220
2-52.	过热器	221
2-53.	省煤器	226
2-54.	空气預热器	228
2-55.	通風裝置	231

2-56.	煤样的採取与縮分	234
2-57.	泥煤的取样与縮分	235
2-58.	煤粉及飛灰的取样	237
第2-7章	鍋爐机組試驗的簡要導則	238
2-59.	試驗的分类	238
2-60.	損失和效率的決定	238
2-61.	燃料、煤粉和飛灰試样的攝取	239
2-62.	烟气分析	240
2-63.	測量的進行	241
2-64.	試驗的准备工作	242
2-65.	試驗的时间	242
第2-8章	鍋爐机組檢修的基本導則	243
2-66.	檢修中停爐的标准	243
2-67.	鍋爐汽鼓上鏽釘的更換	243
2-68.	水冷壁、鍋爐和过热器管子的檢修	244
2-69.	汽鼓及联箱的管孔和管头的加工	247
2-70.	脹管	248
2-71.	閘門的檢修	249
2-72.	省煤器的檢修	252
2-73.	空气預热器的檢修	252
2-74.	吸風机与送風机的檢修	253
第2-9章	鍋爐設備运行及檢修中的主要安全工作規程	256
2-75.	一般規程	256
2-76.	鍋爐运行的安全工作規程	257
2-77.	故障停爐	258
2-78.	吹灰及排污	258
2-79.	煤粉制造	259
2-80.	除灰	260
2-81.	煤倉內的工作	260
2-82.	檢修工作	260

目 录

第三編 汽輪机

第 3-1 章 汽輪机的热損失、效率及汽耗量	263
3-1 汽輪机内部的工作过程	263
3-2 汽輪机的绝对和相对效率与各种汽耗率間的关系	265
3-3 福尔耐尔(форнер)方程式	266
3-4 非全負荷时汽輪机的汽耗率·小时与年度汽耗量	269
3-5 抽汽式汽輪机的汽耗量	272
3-6 各机組間負荷的經濟分配	275
3-7 在其他情况下汽輪机各段的汽压	277
3-8 汽輪机及發电机效率的平均值	279
第 3-2 章 苏联厂家出品的汽輪机的数据	282
3-9 汽輪机型式标记方法	282
3-10 汽輪机構造规范及汽耗量的概述	283
3-11 固定式汽輪机 1947 年的标准	302
第 3-3 章 凝汽裝置	307
3-12 凝汽器热力平衡方程式	307
3-13 冷却倍率	308
3-14 凝汽器的完美程度	308
3-15 凝汽器冷却面积和管子材料	310
3-16 循环水泵电动机軸功率	311
3-17 利用循环水出水管的虹吸作用	312
3-18 按各种表計的指示求循环水泵出水水头高	312
3-19 凝結水泵电动机的軸功率	313
3-20 减少凝結水过度冷却	314

3-21 凝汽器的运行特性	314
3-22 减少凝汽装置中厂用电的消耗	317
3-23 苏联工厂制造的汽轮机所用的凝結水泵、循环水泵 和凝汽器的主要数据(表3-51,3-52,3-53)	321
第 3-4 章 循环水的冷却	323
3-24 冷却池中的水冷却	323
3-25 冷却塔中的水冷却	326
3-26 噴水池	336
3-27 噴水池与各种冷却塔的比较	342
3-28 冷却塔及噴水池水量损失的补充	342
第 3-5 章 汽轮机维护指南	343
3-29 汽轮机震动的原因	343
3-30 汽轮机轉速升高的原因	345
3-31 不运行的汽轮机防止由于漏汽而生锈	347
3-32 汽轮机短期停机后的起动力	348
3-33 汽轮机外壳保温的必要性	348
3-34 轉子軸向压力增加的原因	349
3-35 水冲击的象征及原因	350
3-36 汽轮机设备运行时所使用的垫料	350
3-37 汽轮机各部件的清扫	351
第 3-6 章 透平油的技术管理規則	357
3-38 透平油質量标准	357
3-39 汽輪發电机油耗量的运行标准(电站部)	358
3-40 油变旧的主要原因及其对策	359
第 3-7 章 关于汽轮机試驗的簡要导則	361
3-41 試驗进行日期	361
3-42 試驗的准备工作	361
3-43 試驗的进行	362
3-44 测量的方法	363
3-45 汽轮机运行规范变更对汽耗量的影响	366

第 3-8 章 关于汽轮机检查和检修的主要导则	368
3-46 烏金的成分	368
3-47 主軸承的間隙值	369
3-48 軸承用的变色漆	370
3-49 关于米契尔軸承(推力軸承)的主要資料	370
3-50 决定轉子的軸向位移	371
3-51 調速器的蝸母輪組	372
3-52 轉子找正及測量在汽輪机的通汽部分及衛帶上的間隙	372
3-53 矯正弯曲	374
3-54 轉子平衡	375
3-55 工作叶片损坏的原因	381
3-56 工作叶片及隔板检修和取出的規程	384
3-57 叶片裝置燒銀焊及焊药的材料	386
第 3-9 章 汽輪機車間合理运行的方法	389
3-58 設備容量的提高	389
3-59 利用率是提高	390
3-60 提高运行的經濟性	391
3-61 在工作現場維護范围的扩展	391
第 3-10 章 汽輪机过负荷計算簡則	392
3-62 总則	392
3-63 計算公式	394
第 3-11 章 汽輪机运行时安全技术的基本导則	401

第四編 发电厂热力系統的設備

第 4-1 章 給水的回热加热	405
4-1 回热加热运行时的汽耗率	405
4-2 回热加热中蒸汽热能的节省	405
4-3 給水加热的極限溫度	406
4-4 一次加热的最佳抽汽压力	406
4-5 回热加热对燃料的节省及对鍋爐效率的影响	407
4-6 給水最經濟的預热溫度	407

4-7 給水回热加热器的列入	408
4-8 其他方式的給水加热	409
4-9 表面式加热器的主要数据	410
4-10 苏联几种汽輪机的凝結水加热及抽汽特性	412
第 4-2 章 給水除氧	414
4-11 空气和氧在水中的溶解度	414
4-12 列宁格勒斯大林金屬工厂系統的給水除氧法	415
4-13 除氧器系統	416
4-14 給水除氧所需的蒸汽量	418
4-15 除氧器的主要特性	418
4-16 化学除氧	419
第 4-3 章 蒸發設備	420
4-17 有关蒸發器运行总則	420
4-18 有二級蒸發裝置的JM3汽輪机回热加热系統圖(圖4-11)	420
4-19 在汽輪机輕負荷下增加蒸發器出力	421
4-20 蒸發器的主要数据	422
4-21 利用發电厂一部分鍋爐作为蒸發器	422
第 4-4 章 热力網水加热裝置	423
4-22 取暖用的耗热量	423
4-23 取暖用年耗热量和水溫圖表	425
4-24 在主要和高峯加热器間的供热負荷分配及其蒸汽消耗	426
4-25 取暖用热水裝置的主要系統圖	428
第 4-5 章 減压減温設備	430
4-26 冷却水量	430
4-27 減温減压設備的运用	431
4-28 安全閥及限流隔板的計算举例	431
第 4-6 章 热力網的輔助設備	433
4-29 連續排污膨脹器	433
4-30 用以抽出汽輪机凝汽器內空气的蒸汽抽气器	434

第五編 發電廠运行的技术經濟指标

第 5-1 章 發電廠运行特性系数	436
第 5-2 章 發電廠效率	438
5-1 凝汽式發電廠	438
5-2 供热供电發電廠	439
第 5-3 章 蒸汽及电能价格	441
5-3 新汽价格	441
5-4 热能与电能分別产生时的电价	442
5-5 按苏联电站部方法求蒸汽及电能合併产生(热电厂) 时的蒸汽及电能价格	442

第一編 總論

第1-1章 量度換算表。蒸汽表。物性表

1-1. 量度單位符號

表 1-1

單位名稱	符 號		單位名稱	符 號	
	蘇 聯	國 際		蘇 聯	國 際
1. 長度單位			4. 容積單位		
公尺	м	m	公升	л	l
公厘(1000公尺)	мм	km	十公升(10公升)	дкл	dkl
公寸(0.1公尺)	дм	dm	千公升(1000公升)	ккл	kl
公分(0.01公尺)	см	cm	5. 質量單位		
公厘(0.001公尺)	мм	mm	公斤(質量)	кг	kg
微米(1×10^{-6} 公尺)	μ	μ	公担(100公斤)	ц	q
埃(1×10^{-9} 公尺)		Å	公噸(1000公斤)	т	t
2. 面積單位			公分(0.001公斤)	г	g
平方公尺	м ²	m ²	公絲(0.001公分)	мг	mg
公頃(1×10^4 公尺 ²)	га	ha	技術質量單位	кг·сек ²	kg·sec ²
3. 體積單位			м	м	м
立方公尺	м ³	m ³	6. 力的單位		
氣體標準立方公尺 (在0°C及760公厘水銀柱時)	лм ³	лm ³	達因①	дин	dyn
			斯坦(10 ⁸ 達因)②	стн	sn

①在 C. G. S. 制中，力的單位：1 達因 = 1 克質量 × 加速度 1 公分/秒² = 1 克公分/秒²，1 克力 = 1 克質量 × 加速度 981 公分/秒² = 981 達因，1 達因 = $\frac{1 \text{ 克}}{981}$ = 0.001019 克 = 1.019 毫克。

②在 M. T. S. 制中，力的單位：1 斯坦 = 1 噸質量 × 加速度 1 公尺/秒² = 1 噸公尺/秒²，因之 1 斯坦 = 10⁸ 達因。

續表 1-1

單位名稱	符 号		單位名稱	符 号	
	苏 联	國 际		苏 联	國 际
公斤(力)①	кг	kG	公斤(力)公尺	кг·м	KGm
克	г	G	9. 功率單位		
噸	т	T	瓩或斯坦/秒或千焦耳/秒或102公斤-公尺/秒	квт	kW
7. 時間的單位			瓦特或焦耳/秒		
秒	сек	sec	(0.001瓩)	вт	W
时(3600秒)	час	h	百瓦(100瓦特)	вт	hW
分(60秒)	мин	min	耳格每秒	э/сек	e/sec
8. 功的單位(能量單位)			公斤(力)公尺/秒	кг·м/сек	kGm/sec
斯坦~公尺或千焦耳	кдж	kJ	馬力(75公斤-公尺/秒)	л. с.	PS
百万焦耳(1000千焦耳)	мидж	MJ	10. 机械应力的單位		
焦耳或瓦秒(0.001千焦耳)	дж	J	皮茲(Пьеза)(1斯坦/公尺 ² =10巴力亞)	пз	pz
	втсек	Wsec	百皮茲(Гектопьеза)或巴(Бар)(100皮茲)	пз ² 或 Б	hpz或B
瓦时(3600瓦特秒)	втч	Wh	巴力亞(Бария 或 Микробар)(1达因/公分 ²)	б	b
瓩时(1000瓦特时)	квтч	kWh	公斤(力)每平方米或技術大气压③	кг/см ² 或 ат	kg/cm ² 或at
大卡(千卡)②	ккал	kcal			
卡(小卡)(0.0001大卡)	кал	cal			
耳格(1达因公分=1克公分 ² /秒 ²)	э	e			

①在本手冊中除表 1-1 所列入者外,可能採用公斤及噸為力的單位,因為在實用的量度上,不以公斤及噸為質量的單位。

②根據全蘇標準,1大卡等於1:861.1瓩時=4181瓦秒,並相當於將1公升水由19.5°C加熱至20.5°C的熱值。本手冊所採用者為國際的或電熱的大卡,等於1:860瓩時=4186瓦秒,及相當於將1公斤的水,在0°至100°C的範圍內,加熱上昇1°C的平均熱量。

③符號 ат 用以表示壓力降;在表示壓力值時,以符號 ата 代表絕對壓力,amu 代表表壓力。

基本換算:

1公斤/公分²=10公尺水柱(在4°C時)=735.5公厘水銀柱(在0°C時)。1公尺水柱=0.1公斤/公分²;1公厘水柱=0.07355公厘水銀柱=1公斤/公尺²;1公厘水銀柱=13.596公厘水柱,物理大氣壓=760公厘水銀柱=10.333公尺水柱=1.033公斤/公分²。

如果在t°C時之水銀柱高為h公厘,則在0°C時的高度為h₀=h(1-αt),在溫度計為銅制時,α=0.000162,為木制或玻璃制溫度計時,α=0.000175。