

火 力 发
电 厂 输
煤 系 统

〔苏联〕 М.Д.カルト史金 著

景 耕 强 译

中国工业出版社

34
5

火力发电厂输煤系統

〔苏联〕M·Д·卡尔托史金 著

景 耕 强 译

中国工业出版社

本书介绍了发电厂輸煤系統中所用的現代化提升运输机械、破碎机械以及輔助机械，列举了若干大型区域发电厂和工业发电厂的輸煤系統和破碎裝置的布置方式，探討了輸煤设备的自动化問題、工作間的除尘和机械化清扫問題。

本书供从事发电厂輸煤系統設計、安装和运行的工程技术人员閱讀，也可作为动力学院和动力学校的教学参考书。

本书翻譯过程中，华北电力設計院輸煤設計专业王永康等同志给予了許多帮助，周相清等同志校閱了部分譯稿。

М.Д.Картошкин
ТОПЛИВОПОДАЧА ТЕПЛОВЫХ ЭЛЕКТРОСТАНЦИЙ
ГОСЭНЕРГОИЗДАТ—1961

* * *

火力发电厂輸煤系統

景 耕 强 譯

*

水利电力部办公厅图书編輯部編輯（北京阜外月坛南巷房）

中国工业出版社出版（北京修麟閣路丙10号）

北京市书刊出版业营业許可証出字第110号

中国工业出版社第一印刷厂印刷

新华书店北京发行所发行·各地新华书店經售

*

开本787×1092 1/16·印张14³/4·插頁1·字数341,000

1964年12月北京第一版·1964年12月北京第一次印刷

印数0001—2,640·定价（科六）1.90元

*

统一书号：15165·3320（水电-447）

序　　言

現代大型發電廠每昼夜要燃用1~2萬噸左右的天然固體燃料，这么多燃料必須及時卸車、破碎並且不斷地輸送到鍋爐爐膛去。因此，合理地設計燃料輸送系統的問題，選擇適合於當地條件和預定煤種的系統布置方式和設備的問題，以及提高現有設備和新裝設備的利用率的問題，都有着很大的意義。

近年來，不斷生產出一些新的燃料輸送設備：具有高強度輸送帶的大輸送量輸送機，大型破碎機，翻車機和很多輔助機械。由於機械製造技術水平的提高，已有可能在電力工業中廣泛推行燃料輸送機械的自動化和遠方控制，而這正是大大提高勞動生產率的最有效的方法之一。

蘇聯在戰後年代里，在燃料輸送系統的設計和運行方面，積累了若干經驗。作者以長期參加輸煤系統安裝和設計工作的經驗為基礎，總結了現有的一些材料，提供給從事輸煤系統設計和運行的工作人員參考。

本書內容包括：蘇聯工業部門所生產的現代化設備上件的介紹及其主要參數的技術計算；輸煤設備（包括機械化卸煤設備）合理的系統和布置方式；在運輸和破碎燃料總系統中運行着的全套機械的自動化和集中控制的資料；工作設備的吸塵裝置方面的資料以及使工作間的清扫機械化的資料。

在編寫本書時曾經利用了“火力發電廠設計院”、“工業動力設計院”、“全蘇起重運輸機械製造科學研究所”、“國營區域電站和電網管理總局”、“全蘇熱工研究所”、“國立煤炭工業自動化設計院”、“國立焦化工業設計院”等單位以及有關的製造廠和發電廠的一些材料。

作者將以感激的心情接受關於本書內容和敘述方式的所有意見和建議，這些意見和建議請函寄：Москва, Ж-114, Шлюзовая набережная, д.10, Госэнергопиздат。

作　者

统一书号:
15165·3320(水电-447)
定 价: 1.90 元

目 录

序言

第一章 发电厂的燃料設施	1
第一节 往发电厂运送燃料的方式	1
第二节 发电厂燃料設施的工艺系統和組成部分	2
第二章 燃料的基本特性和物理性能	7
第三章 受卸裝置	22
第一节 受卸裝置的类型	22
第二节 受卸裝置中的小型机械化	34
第三节 受卸裝置类型的选择	36
第四章 輸煤系統的运输机械	38
第一节 胶带輸送机	39
第二节 链带輸送机	85
第三节 纶索-胶带輸送机	89
第四节 板式輸送机	91
第五节 剥板輸送机	95
第六节 螺旋輸送机(絞籠)	98
第七节 斗式提升机	101
第五章 碎煤裝置	109
第一节 破碎机	109
第二节 篩子	126
第三节 碎煤裝置	137
第六章 輸煤系統的輔助机械	142
第一节 給煤机	142
第二节 电磁分离器	152
第三节 碎片清除器	157
第四节 輪送帶自动秤	158
第五节 煤样选取和縮分机械	162
第六节 换向閘門的控制机构	167
第七章 輸煤系統的煤斗	170
第一节 煤斗的結構和它們的容积的确定	170
第二节 煤在煤斗中的动态	172
第三节 促使煤在煤斗中流动的装置	177
第四节 輸煤系統煤斗的主要类型	179
第八章 輸煤系統	182
第一节 往鍋炉房运煤的方法	182
第二节 輸煤系統設計基本原則	183
第三节 輸煤系統布置方式	184

第四节 輸煤系統和燃料設施各組成部分布置实例	186
第五节 泥煤輸送系統	190
第九章 輸煤間的空氣除尘和煤灰清扫	192
第一节 煤灰的性質和排灰點	192
第二节 吸氣除尘設備	196
第三节 水力和蒸汽除尘	206
第四节 煤灰的機械清扫	207
第十章 輸煤系統自動化	212
第一节 遠方控制	213
第二节 自動聯鎖和信號	215
第三节 設備的自動保護	216
第四节 輸煤機械的自動控制	221
參考文獻	229

第一章 发电厂的燃料設施

第一节 往发电厂运送燃料的方式

苏联国家計劃委員會所拟定的1965年发电厂主要固体燃料的燃料平衡构成列于表 1-1 中。由表可知，在发电厂总的燃料平衡中，固体燃料所占的比例是72.7%，而其中占重要地位的燃料則仍然是煤①。

发电厂生产电能的成本中，所燃用燃料的费用达65%。此外，燃料的收受、卸車、破碎、运输和貯存的费用要占8~10%。

表 1-1

所援引的数据說明，对于所有与燃料的收受、貯存和輸往鍋炉房煤斗有关的作业，保証合理的組織，是多么重要。这些作业是：

1)从供应单位收受燃料，检验它的数量和质量，将冬季冻结在車皮中的固体燃料解冻；

2)在規定的时间內将运来的燃料卸下来；

3)不間断的和及时的将燃料輸往鍋炉房或中央制粉房的煤斗；

4)在損耗最小的条件下貯存规定的煤量；

5)将燃料破碎到由煤粉制备(燃烧室)条件所确定的粒度；

6)从燃料中分离出外来物和夹杂物(例如从固体燃料流中除去鐵块、碎木等)，以防损坏煤机和高速磨煤机。

燃料运到电厂以后的所有上述作业統称为发电厂的燃料业务。这些作业由运行人員使用在他們看管下的机械和装置来完成。

在苏联，固体燃料大部分是用鉄路运输运到电厂，很少用水路运输。

用架空索道将燃料运到电厂的办法在苏联也沒有得到推广，因为它们的运送距离和运输能力都有限。

近年来，国外推行了一种用带式输送机将固体燃料从开采地运到发电厂的运输方式。正如全苏起重运输机械制造科学研究所的技术經濟計算所已經証明了的那样，当运距約在25公里以下、货运量每年在2~3百万吨以及更高时，这种运输方式可以有效地和鉄路运输相竞争。这种运输方式是用好几台都相当长的鋼索-胶带输送机作为运输机械。它們是有发展前途的，对于某些苏联电厂來說也是如此。

鉴于在电厂实行煤的脱水和干燥的复杂性，煤的管道水力运输在苏联还没有获得广泛的采用。

汽车运输系用来运煤到小型工业电站和鍋炉房。

煤、中煤和頁岩主要靠軌距1524毫米的标准軌距鉄路运输运送。泥煤，当泥煤企业离

● Маслаков Д.И., Топливный баланс и теплоэнергетика СССР, "Теплоэнергетика", 1960, №4.

电厂甚远时，有时也用标准轨距铁路运输来运送。

采用铁路运输时，固体燃料完全是以编组直达列车的形式运到电厂，列车中包括30吨以下的和超过60吨的敞车。

近距离运送大量燃料时，地区运煤列车往往在卸载以后不解列而整列返回供煤单位装煤。这种列车称为“往返列车”。

从交通部的铁道线上发来的直达列车在电厂停留的总时间，即从列车开进吞吐站起到交通部责任代表将卸空的列车发出为止的时间，是由电厂和有关的铁路管理部门的合同加以规定的。

如果直到编制电厂设计时还没有这种合同，则这一时间一般都可根据该线路规定的列车载重标准，在2~4小时的范围内取值。

在苏联的宽轨铁路线上用来运输固体燃料的车皮中，载重量60吨的四轴敞车（底开门车）是应用最广泛的主要车型，这种敞车每边有七个下部卸载门。载重量93吨的六轴敞车亦已制成，它们将来应该逐步代替60吨敞车。这两种主要车型的技术数据列于表1-2中。

表 1-2

载重量(吨)	车皮连货载的重量 (吨)	车皮的外形尺寸(毫米)		
		缓冲器之间的长度	宽度	高度
60	82.5	13890	3270	3270
93	124.5	16000	3200	3780

当用敞车运送泥煤时，为了充分利用车皮，常常将车帮加高，有时还在车身上装设卸载侧门，这些侧门既能使泥煤通过它们直接卸出，还能使泥煤加速通过下部车箱口撒出。车帮加高0.8米以后，敞车的容积增大到约50吨。

从1951年起，在宽轨铁路线上开始采用容积为60米³的、运送泥煤用的双轴漏斗式底开门车①，当运送中等含水率和分解度的露天采泥煤时，可以在车皮中装24~25吨泥煤。

最近，车辆制造厂开始生产一种新的、运送泥煤用的宽轨漏斗式底开门车，这种车皮带有开闭车帮用的远距离气力操纵装置。

只有当泥煤企业离电厂不远时才用轨距750毫米的窄轨铁路车皮来运送泥煤。在这种情形下，载重量8吨的四轴敞车是主要车型，它们具有六个向两侧开启的侧门。

为了保证泥煤能比较顺利的从宽轨漏斗式底开门车或窄轨敞车中卸出，车底的地板全都由向车箱口倾斜的两个斜面构成。

第二节 发电厂燃料设施的工艺系统和组成部分

一个每昼夜燃用1~2万吨煤、现代大型发电厂的燃料设施组织系统，用透视法表示如图1-1所示。下面对这一燃料设施的工艺系统作一简短的说明。

装满煤的车皮由调车设备送入装有固定式翻车机的屋内受卸装置。从车皮中卸出的煤进入煤斗，从煤斗用带式给煤机送至地下带式输送机No 1上，将煤运至第一个地下转运站。煤可以由此处给到带式输送机No 6上，运至消耗煤场贮存起来；或者给到通到碎煤装置去的倾斜带式输送机No 2上。带式输送机

① 此种车皮与上述四轴和六轴底开门车在构造上有很大不同，上述者车体地板是平的，车门向两侧开启；此处所述者车体地板向车体中部倾斜，车门向前后开启（参看图3-10）。苏联广泛采用的是前述一种车皮。——译者

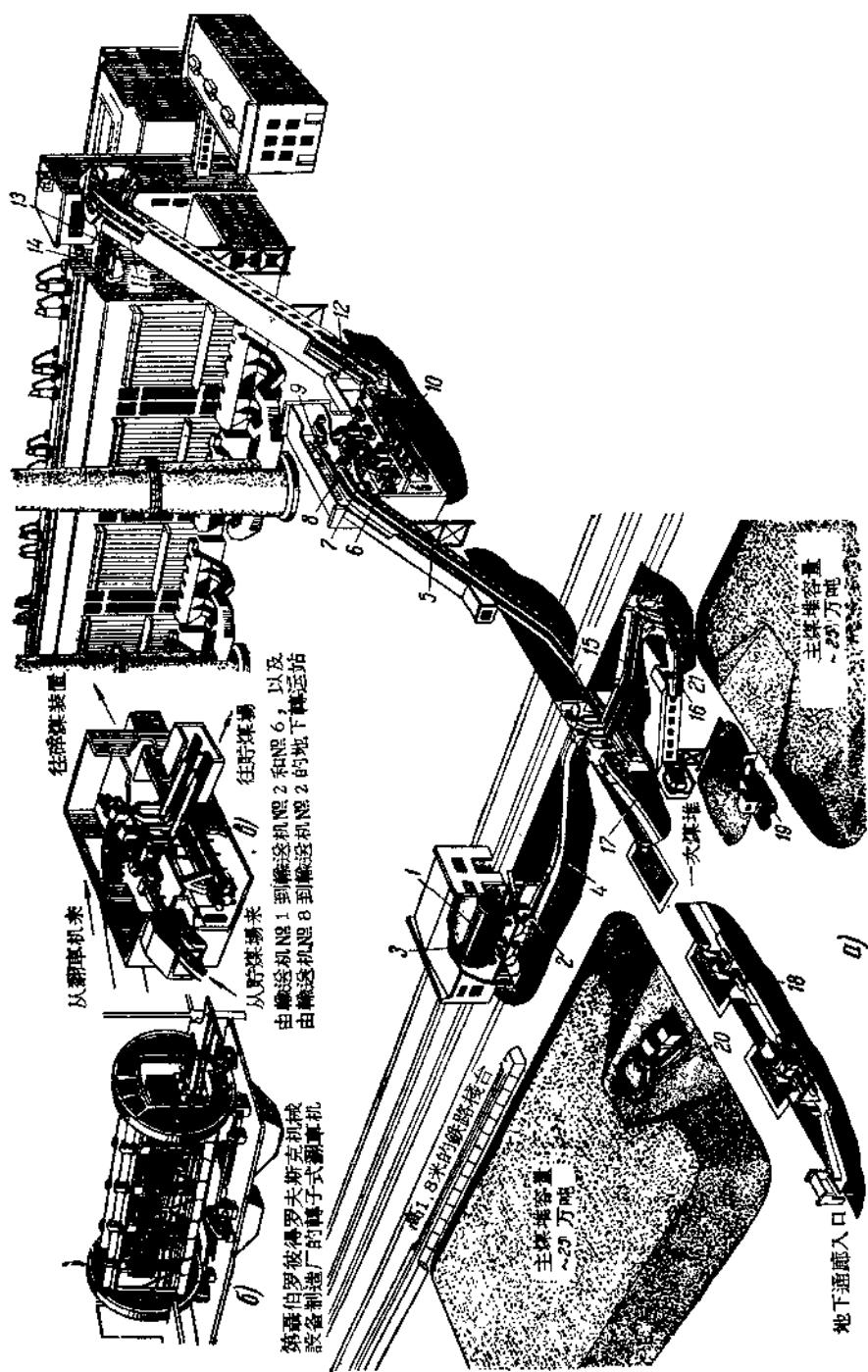


图 1-1 大型发电厂燃料设施全貌

N_o 2 将煤送入锤式碎煤机，以便破碎到锅炉房煤粉制备设备的磨煤条件所限定的尺寸。在进入碎煤机以前，煤块的小块在固定煤篦上或者在煤筛上先被筛下，它们绕过碎煤机，然后跟破碎过的煤一起进入装在碎煤房底层的水平集煤带式输送机N_o 3 上。煤由输送机N_o 3 给到倾斜输送机N_o 4 上，再由该输送机输送到锅炉房煤斗间端部的转运站①，煤在那里转入煤斗间的水平输送机N_o 5。锅炉房的每一个煤斗的配煤由撒煤车和犁式撒煤器进行。由受卸装置至锅炉房煤斗的輸煤段通常称为主要輸煤线。

煤在第二个地下转运站中从输送机N_o 6 送至倾斜输送机N_o 7，随后由该输送机的头部滚筒撒成煤场区内的一次露天的一次煤堆(煤堆)。煤从此处用推煤机和拖拉机牵引的罐运机运走，并堆成高20米的两个主煤堆。从贮煤场的主煤堆向上面盖有金属篦子的煤场地下煤斗供煤，也由这些推煤机和罐运机进行。带式给煤机从这些地下煤斗中将煤给在地下输送机N_o 8 上，再输送到上面提到的第一个转运站，在那里转入主要輸煤线的输送机N_o 2，以便进一步运入碎煤装置。

图1-1所示的燃料設施工艺系統有下列主要組成部分：

1)用来从車皮中卸出燃料的受卸装置；此外，在煤場还有高1.8米的露天式铁路卸煤栈台，用来卸偶然发来的平板車和不能用翻車机卸煤的所謂“有碍的”車皮；

2)装有鏈式破碎机，作煤的一次破碎用的碎煤装置；本例中，送到电厂的是煤块尺寸在300毫米以下的比較小块的煤，不需要在进入鏈式破碎机作最后破碎以前先在齒盤式破碎机中初(粗)碎；

3)锅炉房(或中央制粉房)中的煤斗間；

4)用来保持一定的贮煤量以供电厂来煤长期中断时之需的消耗煤場；

5)由转运站和帶式輸送机組成的、用来在所有上列燃料設施各組成部分之間运输燃料的运输設備；

6)停放和调度列車用的厂內鐵路線。

燃料設施的工艺系統往往根据发到电厂的燃料的种类和特性以及它們的运输方法而有所不同。例如，当燃料系用輸送机或架空索道从开采地运来时，它們就直接进入碎煤装置，如果不需要破碎，则直接运入锅炉房的煤斗間。在这些場合，系統中就取消受卸装置和碎煤装置。

煤輸往煤場和从煤場输出通常都用帶式輸送机进行。但是在許多現有电厂里，有用車皮将煤輸入煤場和从煤場输出的。在这些电厂里，除了主要受卸装置以外，煤場上往往还建有很长的露天式列車卸煤栈台。

如果运来的是大块煤，煤的粒度不容許直接送入破碎机作最后破碎，则煤均須先在齒盤式破碎机中經受初碎(粗碎)。这种破碎机一般都装在受卸装置內的翻車机煤斗下面，紧靠煤斗(图3-5 和5-27)。

如果运来的是小块煤，例如罐采泥煤、非冻结的无烟煤末等，那就不需要破碎，工艺系統中可以取消碎煤装置，卸在受卸装置中的煤可以直接运入煤斗間。

如果运到电厂的是高含水率的煤，有时就須先在专门的干燥設设备中进行干燥，干燥設设备大都布置在靠近受卸装置的輸煤線上。在这种情况下，輸煤的工艺系統大大复杂化。系統中出現輸煤到干燥設设备去的附加的轉运站，干燥設设备一般都布置在主要輸煤 線的旁路上。

如果发到电厂的是装冻结煤的車皮，则为了加速卸車，往往在厂区內建有将車皮中的煤加热用的裝置(暖房，解冻室)，它們一般都布置在铁路专用线上，尽可能靠近受卸装置

① 如果有中央制粉房，则破碎过的煤送往中央制粉房的煤斗間。

(图 1-1 中未表示解冻室)。暖房是一个密闭的房间，所要加热的装冻结煤的车皮都开到它里面加热。车皮的加热是用在热风器中加热到65~80°C的热空气进行。

在个别情形，如果电厂离燃料开采地不远，在适当组织之后，既可以用铁路，也可以用输送机或索道运输燃料，有时在厂区不建消耗煤场是可能的；在邻近的煤矿（露天煤矿，泥煤企业）建煤场，而在燃料设施中适当采取将受卸装置或锅炉房煤斗的容积加大一些的措施，是更合理的。在这种场合（厂区没有煤场时），燃料设施的工艺系统得到了简化。

在煤的卸车、厂内运输、破碎和装入锅炉房煤斗（或中央制粉设备）的整个确定的工艺系统中工作的全套机械，连同属于它们的建筑物，通常称为输煤系统^①。除了上述燃料设施的主要组成部分以外，还有一些辅助机械，诸如：

1) 用以称量进厂燃料的车辆秤；通常这些秤都装在连接受卸装置的铁路支线上；

2) 称量直接运往锅炉房（有时是运往煤场——如果用输送机将煤运往煤场的话）的煤的自动带秤；

3) 采取运往锅炉房的煤的试样用的机械取样装置；

4) 从煤里吸出偶然掉在里面的铁块用的电磁分离器；

5) 碎木清除器，等等。

燃料设施的工艺系统，不论煤种如何，都应该满足如下条件。运到电厂的燃料应该在尽可能短的期限内接收和卸下来，然后运往锅炉房的煤斗间或煤场贮存起来。此外，应该保证能在任何时刻将所需要的煤量从受卸装置或从煤场输送到锅炉房去。

为了给运行人员和工作着的设备创造正常的运行条件，有关在受卸装置中卸车、碎煤、把煤装入锅炉房的煤斗、煤的厂内运输等作业，由于苏联的大部分地区气候严寒，大多数均须在密闭的房间里进行^②。

车皮中运来的煤的温度通常都在零度以上。当房间中的气温低于零度时，其中的设备同样也是负温。空气中的水分凝结并冻结在冰冷的输送机胶带和滚筒的表面上，结果使胶带开始打滑。潮湿的燃料常常会冻结在冰冷的煤斗壁和落煤管壁上，也常常会冻结在输送机的胶带、滚筒和托辊上。结果，引起煤斗和落煤管的堵塞，使机械的正常运行遭到破坏。

输煤间里气温低于零度时，机械的润滑油常常会凝结，甚至冻结起来。在这种情况下，耗电量增大，电动机时常过载。

考虑到上述因素，输送机的通廊，碎煤装置，以及受卸装置的地下部分，一般都装有暖气设备，以便将室内温度维持在不低于+10°C，而在输送潮湿的、含粘土的褐煤，以及泥煤、湿法选煤的副产品（洗碴）时，这一温度应该提高到不低于+20°C。

在外界计算温度为-25°C以及更低的地区，受卸装置的地上部分应该有温度按+5°C考虑的暖气设备，而在某些情况下，如果来煤是含大量粘土质的和高含水率的，则这一温度应该提高到+20°C。

根据长年观测确定的，计算温度为-25°C以及更低的城市有：莫斯科、列宁格勒、巴尔瑙尔、

^① 关于厂内铁路，地方列车，燃料在煤场的贮存，以及燃料堆存和从主煤堆输出的转运机械等方面的资料，见A.A.Бобров：“Транспортное и топливное хозяйство электрических станций”，Госэнергоиздат，1957。

^② 建造露天的或半露天的输煤间在每个具体情况下都应该有论证。

伏洛格达、伏龙涅日、高爾基城、伊爾庫次克、卡扎納、基洛夫城、明斯克、奧倫堡、薩拉托夫、斯維爾特洛夫斯克等。

煤場帶式輸送機的通廊只裝有敷設在帶式輸送機下面的暖氣管。在南方地區，以及對於干燥的烟煤，許可采用不采暖的帶式輸送機通廊。放棄采暖在每一具體情況下都應該有論證。

燃料設施的工作制度，大都取決於運煤列車進廠的時間。通常由於在鐵道干線上行駛的距離很長的緣故，裝煤列車總是在一昼夜內不定什麼時候到達。至於從靠近電廠的地方沿地區鐵路支線發來的列車，則它們到達電廠的時間基本上取決於裝車進度表，而通常因為在燃料的開採地並無煤場或煤的貯備，所以裝車進度表都要服從規定的工作時間制度，這就往往與電廠日夜連續運行的情況不相適應。根據上述情況，在大多數蘇聯電廠的燃料設施中，都實行日夜三班工作制。為了能可靠的保證向鍋爐給煤，從受卸裝置的煤斗往鍋爐房煤斗輸煤的所有運輸設備，此時都設置兩套，即建雙路（雙線），其中一路運行，另一路備用。這樣，在主要輸煤線上就造成了運輸設備的100%的備用量。往煤場輸煤和從煤場輸出的運輸系統則屬例外，它建成單路，沒有備用設備。對於受卸裝置、碎煤裝置和煤場設備也須設置相應的備用設備。橋型運煤機例外，它不備用（為其服務的輔助機械有備用）。

在蘇聯電廠，燃料進廠的時間是沒有規律性的，這就不得不在燃料設施中裝很多備用設備，同時，為了裝這些設備，厂房也就增加了多餘的容積，這樣一來就使建築投資提高，並在三班工作制的情況下大大增加了運行費用和值班人員的人數。

假如能够做到在一昼夜的确定的钟点内运煤到电厂，那么也許就可設計成一班运行的单路輸煤系統，这样做的話整個國民經濟確能收到很大的經濟效益。由於現時還沒有這樣的運煤組織，所以大型火力發電廠的設計總是編制成為具有雙路輸煤系統和日夜運行的。這樣就使蘇聯所建造的輸煤系統的技術經濟指標在一系列情況下都不够高，這就有必要進一步改進輸煤系統。

第二章 燃料的基本特性和物理性能

苏联电厂燃用的几种最重要固体燃料的基本特性，列于表2-1中。

为了正确的选择燃料输送设备，为了设备的正常运行，以及为了评定伴随着燃料的收受、运输和破碎而发生的那些现象，除了关于燃料消耗量的资料以外，还必须掌握它的主要物理性能：颗粒组成，含水率，容重和比重，松散性，冻结性，机械强度，爆炸危险性，自燃习性等。也必须具备关于煤里是否有黄铁矿石以及关于煤的掺杂程度（偶然掉在里面的铁块、碎木等的多少）的资料。

颗粒组成

燃料中的各种颗粒在粒度方面的数量分布称为燃料的颗粒组成。

燃料的各个颗粒总是具有不规则的形状。因此，粒度系由颗粒的平均尺寸 d_{cp} 确定， d_{cp} 是两个尺寸或三个尺寸——长度 l ，宽度 b 和高度 h （图2-1）的算术平均值或几何平均值：

$$d_{cp1} = \frac{l + b}{2} \text{ (毫米)}; \quad (2-1)$$

$$d_{cp2} = \frac{l + b + h}{3} \text{ (毫米)}; \quad (2-2)$$

$$d_{cp3} = \sqrt{lb} \text{ (毫米)}; \quad (2-3)$$

$$d_{cp4} = \sqrt[3]{lhb} \text{ (毫米).} \quad (2-4)$$



图 2-1 煤颗粒平均尺寸的确定法

颗粒的最精确的平均尺寸用公式(2-4)确定。

煤分为分级煤和原煤。在供应用户以前按粒度经过初步分级的煤称为分级煤。通常认为，在分级煤中最大颗粒的尺寸 d_{maxc} 对最小颗粒的尺寸 d_{min} 之比不超过2.5：

$$\frac{d_{maxc}}{d_{min}} \leq 2.5. \quad (2-5)$$

未经按粒度分级的煤属于原煤。这种煤里上述的比值

$$\frac{d_{maxc}}{d_{min}} > 2.5. \quad (2-6)$$

颗粒组成用筛分析法确定，筛分的方法是使所取的煤样相继通过一系列格子或筛网，这些格子或筛网具有与ГОСТ2093-43相符的、尺寸为150、100、50、25、13、6、3和0.5毫米的方孔。颗粒组成可以用两种尺寸（通常用两种筛孔尺寸）之间的颗粒的百分比含量来表示，也就是用按颗粒尺寸或级的分析法表示；或者以尺寸大于某一给定值的颗粒的百分比含量来表示，即用按剩余量的分析法表示。

确定颗粒组成的第一种方法的实例列于表2-2中，第二种方法的实例列于表2-3中。例如，由表2-2可知，莫斯科近郊原煤中，100~50毫米级颗粒的含量为18%，而表2-3中则指出，对于同种煤，在筛孔尺寸为50×50毫米的筛子上的剩余量是78%。

为了便于观察起见，往往将煤的颗粒组成绘成曲线的形式。这种曲线的实例如图2-2

表 2-1

苏联动力燃料的某些物理-化学和热工特性
（摘自“Нормы расчета и проектирования парогенераторных установок”，Госстандартизат，1958.3.—书所载表格）

产地的区域和名称		标号与品级	低燃耗热值 Q_{ad}^P (大卡/公斤)	水 分		灰 分		硫		挥发分		γ_0 (吨/米 ³)	可燃性系数	燃料的平均比热 c_r (大卡/度)
W_P (%)	W_{max}^P (%)			A_P^o (%)	A_{max}^o (%)	A_c^o (%)	S_{d}^o (%)	$S_{\text{c}, \text{d}}^o$ (%)	V (%)					
可物性煤	烟煤区	Δ	4840	13.0	20.0	19.6	30.0	22.5	3.6	2.3	43.0	0.83	1.13	0.36
		Γ	6550	5.0	9.0	15.2	27.0	16.0	2.2	1.1	13.0	0.86	1.9	0.26
		APII	6010	7.0	10.0	16.9	27.0	18.0	1.5	0.8	4.0	0.99	0.85	0.27
		AI	6010	10.0	16.7	30.0	18.0	1.4	0.8	4.0	1.01	0.95	0.28	
单质烃类煤区	高挥发率罗夫斯克(基普罗科皮耶耶夫斯克-基普列夫斯克-普罗科皮耶耶夫斯克-普拉特拉夫斯克)	ΠC-Γ	6350	8.0	11.0	14.7	26.0	16.0	0.7	15.0	0.86	1.39	0.32	
	(斯大林格勒区)	CC26~35	6640	7.0	10.0	7.4	12.0	8.0	0.5	30.0	0.87	1.99	0.31	
		Τ	6130	7.0	9.0	16.7	22.0	18.0	0.8	11.0	0.89	1.50	0.27	
		ΠJK-ΠC	5320	7.5	12.0	25.0	32.0	27.0	1.3	28.0	0.93	1.40	0.32	
		Β	3620	26.0	32.0	17.0	30.0	23.0	1.1	40.0	0.79	1.26	0.46	
		Β	2510	33.0	37.0	23.5	45.0	35.0	3.9	2.7	45.0	0.81	1.75	0.51
		Δ	4340	11.0	15.0	24.9	35.0	28.0	2.9	1.0	36.0	0.92	1.15	0.34
		Σ	1650	53.0	60.9	14.1	40.0	30.0	2.0	3.3	60.0	0.64	1.8	0.66
西乌克兰	里沃夫斯克-沃伦斯克	Γ	4950	10.5	—	22.4	—	25.0	0.8	0.7	38.5	0.90	1.22	0.338
	外喀尔巴阡乌克兰	Β	1500	45.0	—	24.8	—	45.0	—	1.2	60.0	0.75	0.85	0.60
	穆卡契夫斯克(伊里尼茨克)	Ε	2240	52.0	60.0	9.6	30.0	20.0	0.7	1.0	63.0	0.62	1.8	0.65
	巴什基尔苏维埃社会主义自治共和国	Β	4970	5.5	10.0	29.3	40.0	31.0	4.9	2.9	44.0	0.96	1.0	0.30
	阿拉尔斯克(叶尔马拉夫斯克)	Β	2840	28.0	33.0	21.6	35.0	30.0	0.5	48.0	0.81	1.10	0.47	
	塞泽罗夫斯克	Β	3770	17.0	24.0	24.9	40.0	30.0	1.2	0.8	43.0	0.84	1.3	0.39

續表

产地的区域和名称	标号与品级	低燃烧热值 Q_n^p (大卡/公斤)	水 分		灰 分		硫		挥发分 V_e (%)	散堆容量 γ_0 (吨/米 ³)	可磨性系数 $R_{f,o}$	燃料的平均比热 c_f (公斤·度)
			W_p (%)	W_{max}^p (%)	A_p^p (%)	A_{max}^p (%)	A_c^p (%)	$S_{o,p}'$ (%)				
叶高尔森斯克	A	5880	5.0	9.0	20.9	30.0	22.0	0.6	9.0	0.93	1.45	0.26
格鲁吉亚苏维埃社会主义共和国	ГРЖ	4180	10.0	14.0	34.2	45.0	38.0	2.4	0.8	40.0	0.97	1.41
特克瓦尔且立斯克	Г	4470	11.0	15.0	26.7	40.0	30.0	1.1	1.2	43.0	0.93	1.37
哈萨克苏维埃社会主义共和国	ГСС	4050	8.0	—	36.8	—	40.0	1.2	—	32.0	0.76	1.30
伊尔德斯克(艾基巴斯都斯)	Б	3230	35.0	—	13.0	—	20.0	2.9	—	50.0	0.76	1.11
古斯莫龙斯克	Б	3450	35.0	40.0	11.0	25.0	17.0	1.3	1.3	34.0	0.74	1.90
乌兹别克苏维埃社会主义共和国	Б	3570	32.0	37.0	10.2	25.0	15.0	0.5	0.4	49.0	0.76	1.24
安格林斯克	Б	3060	40.0	—	7.2	—	12.0	1.1	—	48.0	0.73	1.0
克拉斯诺雅尔斯克区	Б	2675	45.0	—	8.3	—	15.0	1.2	—	49.0	0.69	1.15
那扎罗夫斯克	Д	4660	14.0	18.0	21.5	30.0	25.0	0.8	0.8	45.0	0.89	1.3
克麦罗夫省	Б	3070	37.0	45.0	9.5	21.0	15.0	0.3	—	43.0	0.69	1.37
伊夫茨克	Б	4860	5.0	8.0	31.4	40.0	33.0	0.4	—	42.0	1.0	0.8
奥列姆涅夫斯克	Г	3120	28.0	32.0	21.6	35.0	30.0	0.5	—	49.0	0.83	0.92
哈巴罗夫斯克区	Б	2590	15.0	18.0	37.4+ ^① +13.8	50+18.5 46+16.2	3.2	1.3	—	90.0	1.06	2.50
拉辛斯克	Г	1420	20.0	25.0	45.8+ ^② +9.6	65+19.1 5.5	61.0- ^① 12.0 —	7.8	7.4	80.0	1.00	1.13
乌尔加立斯克(蒲列雅)	Б	2630	50.0	55.0	—	11.0	0.3	—	—	70.0	0.45 ^③	—
阿尔捷莫夫斯克	Б	—	—	—	—	—	—	—	—	—	0.54	0.47
可燃页岩	Б	—	—	—	—	—	—	—	—	—	0.8	0.30
爱沙尼亚苏维埃社会主义共和国	Б	—	—	—	—	—	—	—	—	—	—	0.33
古比雪夫省	Б	—	—	—	—	—	—	—	—	—	—	—
卡斯比尔斯克	Б	—	—	—	—	—	—	—	—	—	—	0.37
楚采泥煤	Б	—	—	—	—	—	—	—	—	—	—	0.64

①第一项——灰，第二项——二氧化硫(矿物性)；②煤层高约2米时用上限；高约5米时用下限。③此书有中译本：“煤粉制备设备的计算和设计标准”，哈尔滨锅炉厂设计科译，水利电力出版社1959年出版。——译者

表 2-2

級 別 (毫米)	通 过 量 (%)		
	褐		煤
	科尔金斯克	伏尔强斯克	莫斯科近郊
>150	0.38	10.29	40
150~100	2.87	9.33	20
<100~50	11.06	9.3	18
<50~25	16.72	20.52	7
<25~13	25.65	21.94	6
<13~3	23.25	18.82	5(13~6)
<3~0	20.07	9.8	4(6~0)
合 計	100.0	100.0	100.0

表 2-3

篩孔尺寸(毫米)	篩 上 的 全 剩 余 量 (%)		
	褐		煤
	科尔金斯克	伏尔强斯克	莫斯科近郊
150	0.38	10.29	40
100	3.25	19.62	60
50	14.31	28.92	78
25	31.03	49.44	85
13	56.68	71.38	91
3	79.93	80.26	96
0	100	100	100

所示，图中沿横坐标轴标出了颗粒尺寸(毫米，这些尺寸与筛孔尺寸一致)，沿纵坐标轴标出了各种颗粒尺寸的百分比含量。在所取的试样中，大于某一尺寸的颗粒的百分比含量称为该颗粒尺寸的上通过量，例如按照图 2-2 的曲线，对于尺寸 $d = 50$ 毫米，上通过量是 18%，这就是说尺寸 $d > 50$ 毫米的颗粒占试样的 18%。

尺寸小于某一尺寸 d 的颗粒的百分比含量称为下通过量。

所取煤样一般都以最大颗粒尺寸 d_{max} 和最小颗粒尺寸 d_{min} 表征。尺寸 $d_{max} \sim 0.8 d_{max}$ ① 的颗粒的总和称为最大颗粒组(在图 2-2 上用字母 A 标出)。

图 2-3 上根据表 2-3 的数据繪出了科尔金斯克，伏尔强斯克和莫斯科近郊原煤的颗粒特性曲线。

筛分特性曲线不仅提供了煤的颗粒尺寸的概念，而且也指出了其中哪一种颗粒占多数。例如，若在所分析的煤里小颗粒占多数，则筛分特性曲线在坐标轴开始处向下凹。若各种尺寸的颗粒含量相同，则曲线变成直线。

有时，煤的颗粒组成特性是用它的平均典型颗粒的尺寸来表示的。

对于分级煤，典型颗粒的尺寸也就是平均颗粒的尺寸②：

① 原文为 $d_{max} \sim 0.8d^1$ ，似系笔誤，譯者把它改正如上。

② 原文将公式 2-7 置于这段文字之前，譯文作了一些改动。