

全民办电叢書之二

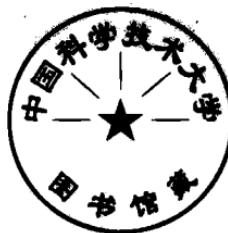
# 300瓩供热凝汽式 土汽輪机

旅大市 氯酸鉀厂  
塑料二厂合編

水利电力出版社

# 300 磅供熱凝汽式 土汽輪機

旅大市氯酸鉀二廠合編



水利电力出版社

## 內 容 提 要

本書主要是介紹旅大市氯酸鉀厂和塑料二厂合制的300瓩土汽輪机的構造、各主要部分的計算、經濟性能以及运行中應該注意的事項等。這台土汽輪机的特点是：容量适中，适合于大、中型工厂和人民公社安裝使用；蒸汽参数适合于土鍋爐；裝有混合式凝汽设备，增进了效能，減少了汽耗；裝有危急保安器，对安全运行提供了保証。因此，這台土汽輪机是較比經濟和典型的一个。書內除对主要組成部件如噴咀、叶片、凝汽器、抽气器和危急保安器作了較詳細較全面的計算，对于經濟效能的比較和改进意見，也作了計算和說明，这本書在突破土汽輪机經濟和安全关方面，是值得参考的一个良好讀物。

### 300 瓩供熱凝汽式土汽輪机

旅大市氯酸鉀厂  
塑料二厂合編

\*

1841R602

水利电力出版社出版（北京西郊科學路二號）

北京市審刊出版業營業許可證出字第105号

水利电力出版社印刷厂排印 新华書店发行

\*

787×1092 1/16开本 \* 1/16印張 \* 32千字 \* 定价(第9类)0.21元

1958年12月北京第1版

1958年12月北京第1次印刷(0001—10,100册)

## 出版者的话

一年以来，全国人民在总路綫庄严号召的鼓舞之下，到处以风起云涌、排山倒海之势，迅速形成了轟轟烈烈、波瀾壯闊的大跃进高潮。作为“先行官”的电力工业，处于一天等于二十年的跃进洪流里，也必須以豪迈的步伐，昂揚前进。目前，党号召全民办电，就是繼鋼鐵跃进之后，在电力工业方面的一項重大措施。

要实现全民办电，必須大搞羣众运动，“大洋羣”和“小土羣”結合，兩条腿走路。这样就可以为解决电源紧张情况开辟一条康庄大道。东北地区，自从阜新矿十二厂創造了杓式土汽輪机以后，不到兩個月的时间，土汽輪机的制造就象雨后春筍一样，在各工厂、企业中蓬勃地发展起来。

旅大市氯酸鉀厂和塑料二厂合制的300瓩土汽輪机，是在初步突破了技术关之后产生出来的。它的特点在于：(1)容量适中，适合于在大、中型工厂和人民公社安裝使用；(2)蒸汽参数适合于和土鍋爐配合使用；(3)裝有凝汽器和抽气器，因而大大增进了效能，减少了耗汽量；(4)裝有危急保安器，从而为安全运行提供了有力的保証。根据設計和試运行結果来看，这种300瓩土汽輪机是比较成功的一个典型。因此，在大连举行的全民办电現場會議上，它曾引起了各地代表的重視。

本書主要是介紹这台汽輪机各个組成部分如噴咀、叶片、危急保安器、凝汽器和抽气器等的設計和計算；对經濟性能作了比較。此外，并附帶介紹了安全运行方面應該注意的事項以及經濟方面的改进意見。

关于土汽輪机的制造工艺过程，因为汽輪机种类不止一种，并已另有專書介紹，这里未加叙述。

这本書的出版，主要是希望能在土汽輪机經濟效能的改进上，起到一些推动作用，为全民办电提供有利的条件。

## 目 录

第一章 共产主义大协作，土汽輪机突破技术关.....	3
第二章 低压冲动供热凝汽式土汽輪机的構造.....	5
第1节 改造前300瓩土汽輪机的結構特点、尺寸和存在的 問題 .....	6
第2节 改造后300瓩土汽輪机及其附屬設備的技术規范 .....	7
第三章 低压冲动供热凝汽式土汽輪机的計算.....	9
第1节 各主要部分的計算 .....	9
第2节 抽汽情况下經濟性的計算 .....	25
第3节 用抽汽供暖和用同样压力下的飽和蒸汽供暖減少煤量 的比較 .....	27
第4节 危急保安器的計算 .....	29
第5节 凝汽器的計算 .....	33
第6节 抽气器的計算 .....	35
第四章 土汽輪机試驗結果 .....	39
第五章 土汽輪机运行程序及应注意事項 .....	39
第六章 几点改进意見 .....	42

## 第一章 共产主义大协作，土汽輪机突破技术关

旅大市氯酸鉀厂和塑料二厂，在市委发出全民节电、办电的号召以后，积极地发动了群众，掀起了办电高潮；除利用水泵、自行车和制造小土汽輪机、风动机等发电以外，为了满足氯酸鉀生产所需的电力（塑料二厂在建厂期间用电很少），根据两厂的设备条件，组织了办电大协作。

两厂所以能够通力协作，主要是由于党的正确领导，共产主义的协作精神，构成了两厂领导工作的思想基础。氯酸鉀厂有500马力电动机，但因锅炉容量不足，办不起电来；塑料二厂正在修建锅炉，也因没有大电动机而无法办电。这就构成了大协作的物质基础。两厂协作关系确定之后，立即分头发动群众，进行突击：氯酸鉀厂突击土汽輪机，塑料二厂突击修建锅炉。两厂工人解放了思想，大干实干，经过一个月的苦战，终于在今年（1958）11月7日进行了一台锅炉和一台土汽輪机的试运行。试运行结果证明，土汽輪机基本上是成功的。它不仅能够正常运转，并超出原来估计，竟发出了20瓩电力来（因锅炉为300马力，发电机为500马力，原来估计可能发不出电来）。但同时也证明了土汽輪机消耗汽量太大的缺点。这与办电不仅要多、要快，同时也要好、要省的要求，是不相符的。为此，大量节省汽耗，提高效率，保证安全与正常运转，发出更多的电来，就成为土汽輪机当前的一个技术关了。

对于突破技术关，工人和技术人员都充满了信心，并且进行了反复研究和讨论。与此同时，市委电力指挥部和中央水利

电力部为了帮助我們突破技术关，也都派来了工程技术人员进行帮助。他們与厂里的工人和技术人員密切結合，边研究，边改进，提出了：“苦战六晝夜，讓土汽輪机更好的发出电来”的战斗口号，从而大大地鼓舞了工人們的干勁。他們廢寢忘食、干勁冲天。氯酸鉀厂的工人同志們为了突击土汽輪机，就把行李搬到了車間，他們豪迈地提出“土汽輪机不制出，决不回家”的响亮口号。在安装与修改中，塑料二厂的工人們同样以苦干的精神，战胜了困难，赢得了胜利。为了突击任务，绝大部分同志緊張地連續工作达12~20小时之久，厂的领导同志和工程技术人员也都深入現場，解决困难。这样，經过了六天的緊張战斗，修改了叶片、噴咀，增設了凝汽器和危急保安器，終于在今年(1958)11月19日正式試車发电，效果良好，汽耗量显著降低，发电能力显著提高，至此，土汽輪机的技术关終于被突破了。

氯酸鉀厂和塑料二厂协作办电，所以能够取得上述成績，綜其原因，有下列三点：

1.党的領導和政治挂帅是各項工作取得胜利的絕對保証。由于党的正确領導，使得工人、技术人員和干部在思想上明确地認識了这次办电的重要意义，解放了思想，彻底打破了办电的神秘觀点，从而掀起了羣众性的办电高潮。工人和技术人員，一經思想解放，在沒有任何正規图纸的情况下，發揮了敢想、敢干、敢創造的共产主义风格。在制造过程中，个别技术人員信心不足，怕負責任，党随时給予他們以鼓舞与支持，使他們与工人一道，边干、边研究、边改进，終于制成了土汽輪机。这一事实，充分証明了：党的方針政策，一旦被羣众掌握以后，就会产生难以想象的巨大物質力量。

2.依靠羣众，以土为主，土洋結合，突破技术关。由于工

人羣众發揮了积极性，虛心學習了女兒河造紙厂有关土汽輪机的設計、制造和試車的經驗，結合工厂的实际技术条件，經過討論，取長补短，全体工人满怀信心，立即行动，邊設計、邊造邊改，在短短時間內制造出了第一台土汽輪机。在此基础上接受了工程技术人员的有效建議并与其密切配合，經過改修，終于突破了技术关，降低了汽耗，提高了发电能力。

**3.共产主义大协作是克服困难，推动工作的力量源泉。**全套土汽輪机发电設備的制造，对我们兩厂來說，在人力和物力方面都有很大困难。但經過整风，树立了共产主义风格，加强了共产主义的大协作，兩厂充分發揮了舍己为人，竭尽全力以互相支援的精神，这些困难都迎刃而解，从而保証了土汽輪机及早順利地发出电来。

总之，土汽輪机的初步制造成功，主要是由于上級党和兩厂党委的正确领导，工人羣众的革命干勁，以及技术人员与干部密切結合的結果。只有在党的领导下，發揮共产主义协作精神，互相支援，全力以赴，才能促进共产主义事业的飞跃发展。

## 第二章 低压冲动供热凝汽式土汽輪机的构造

这台土汽輪机使用的蒸汽压力为 6 个絕對大气压，蒸氣溫度为 158°C (饱和)，鍋炉供汽量为 9,000 公斤/小时。

土汽輪机的制造是經過一个改制過程的，即由低压冲动背压式进一步改造成低压冲动供热凝汽式。这台土汽輪机，在最初并未考慮到供热和凝汽，以后，为了降低汽耗，提高效率，保証安全，对通汽部分进行了部分改造，并且增設了降低汽輪机排汽压力的凝汽器，限制汽輪机超速的危急保安器，以及用作供暖的抽汽管路。

## 第1节 改造前300瓩土汽輪机的 結構特点、尺寸和存在的問題

这台土汽輪机的最初設計，是由一个双列速度級与四个壓力級構成的。但其中噴咀是用圓管作成，而双列速度級的导向叶片及第四壓力級的动叶片却都是作成反动式的，并且都是全圓周进汽。制成以后，便进行了試驗。在試驗时，当进汽門全开时，鍋炉压力急剧下降，由6个絕對大气压迅速降为1.5絕對大气压。这就表明：一台鍋炉的蒸汽量(4,000公斤/小时)是不能滿足这台土汽輪机的需要的。发出电力仅20余瓩，每一度电約需蒸汽量200公斤左右。

对这样的机器性能，显然是不能令人滿意的，因而工人和技术人員又进行了分析研究，設法加以改进。

根据上述情况，可以看出：由于噴咀是用圓管作成的，蒸汽在里边膨胀不大，蒸汽速度过低，因而冲到速度級时，也不会产生很大的动能，加以隔板上沒有裝軸封，間隙比較大，特別是隔板上噴咀的尺寸与动叶片尺寸不符合，以致造成蒸汽不能順暢地流过叶片通道，因而产生了很大的碰撞与渦流损失，大大减少发电能力。

此外，对这台土汽輪机的要求是：在蒸汽量为9,000公斤/小时的情况下，能发到300瓩；但排汽压力却是大于一个大气压，这是不可能实现这一要求的，因为对土汽輪机的叶輪來說，不允許有很大的圓周速度，而加工也不能是非常精細的，所有这些都是几乎无法避免地要影响到效率不能提高，因而势必在降低排汽压力上打主意，所以，沒有凝汽器，总是一个缺陷。

象这样大的土汽輪机，沒有危急保安器是危險的，这对人

身和机器的安全，都有着很大的威胁，这也是一个缺陷。

由于上述种种情况，才决定作进一步的改进设计，并加装必要的设备。

## 第2节 改造后300吨土汽輪机及其附属设备的技术规范

### 1. 汽輪机的参数：

汽輪机的容量	300 吨；
汽輪机的轉数	1,500 轉/分；
蒸汽压力	$p_0 = 6$ 絶對大气压；
蒸汽温度	$t_0 = 158^{\circ}\text{C}$ ；
抽汽压力	$p_s = 2$ 絶對大气压；
排汽压力	$p_t = 0.3$ 絶對大气压；
排汽温度	$t_n = 69^{\circ}\text{C}$ ；
蒸汽消耗量	$D_k = 9,000$ 公斤/小时；
汽耗	30公斤/吨·小时；
抽汽汽耗	抽汽2,000公斤/小时，汽耗为30公斤/吨·小时；
	抽汽4,000公斤/小时，汽耗为30公斤/吨·小时。

在复速級后設有供热抽汽管，最大抽汽量約为4吨/小时，可供生产和暖房用热。

### 2. 汽輪机的構造：

軸流冲动式；

第一級叶輪为复速級；

第二、三、四級叶輪为單列压力級；

共有三段隔板；

第一級噴咀：漸縮漸扩型，噴咀30个，共分兩組，一組

为20个，一組为10个；	
导向叶片	35个；
第二級噴咀	漸縮型 8 个；
第三級噴咀	漸縮型 8 个；
第四級噴咀	漸縮漸扩型16个；
复速級 { 第一列动叶数	143 个；
{ 第二列动叶数	110 个；
第二級动叶数	125 个；
第三級动叶数	112 个；
第四級动叶数	107 个。

### 3.各部分尺寸：

主軸直徑	$\phi = 0.155$ 公尺，長 = 3.0355公尺；
第一級叶輪平均直徑	$\phi = 0.997$ 公尺；
第二級叶輪平均直徑	$\phi = 1.045$ 公尺；
第三級叶輪平均直徑	$\phi = 1.060$ 公尺；
第四級叶輪平均直徑	$\phi = 1.129$ 公尺。

本机裝有危急保安器和推力轴承。

关于汽輪机的構造和各部分尺寸，詳見图 1：汽輪机图(見插頁)。

### 4.凝汽器：

混合式；

凝結水溫度  $t_k = 67^{\circ}\text{C}$ ；

冷却水进口溫度  $t_1 = 23^{\circ}\text{C}$ ；

冷却水量  $Q = 112.5$ 吨/小时。

凝汽器裝有水抽氣器和蒸汽抽氣器各一个。

## 第三章 低压冲动供热凝汽式土汽輪机的計算

### 第1节 各主要部分的計算

#### 1. 通汽部分的計算：

(1) 現有條件：

鍋爐壓力  $p_0 = 6$  絶對大氣壓；

鍋爐蒸汽溫度(飽和汽溫)  $t_0 = 158^{\circ}\text{C}$ ；

鍋爐可能供給的蒸汽量  $D_0 = 9,000$  公斤/小時；

發電機(感應電動機)的容量  $N_r = 300$  匹；

發電機轉數  $n = 1,500$  轉/分。

根據要求的發電能力，假設排汽壓力  $p_1 = 0.3$  絶對大氣壓，則按照上列條件可以查出：

汽輪機的進汽比容  $v_0 = 0.32$  公尺<sup>3</sup>/公斤；

汽輪機的進汽焓  $i_0 = 657.5$  大卡/公斤；

理想排汽焓  $i_u = 544$  大卡/公斤。

(2) 級數的選擇：

根據上述條件，假若在汽輪機內一下子把壓力由 6 個絕對大氣壓降到 0.3 個絕對大氣壓，則焓的降低值為

$$h_0 = i_0 - i_u = 657.5 - 544 = 113.5 \text{ 大卡/公斤}.$$

$h_0 = 113.5$  大卡/公斤，若轉換為速度，則

$$C_1 = 91.5 \times \varphi_1 \times \sqrt{h_0} \text{ (1)} = 91.5 \times 0.9 \times \sqrt{113.5} \\ = 876 \text{ 公尺/秒.}$$

一般說來，當圓周速度  $u = \frac{\pi \cdot D \cdot n}{60}$  與噴咀出汽的速度

① 參考有關計算土汽輪機主要尺寸的一般書籍。

$C_1$  之比在 0.4~0.5 时，作成一个輪盤，才能將蒸汽的作用充分發揮。但是如令  $\frac{u}{C_1} = 0.4$ ，則需要这样大的  $u$  值，即

$$\frac{u}{C_1} = 0.4,$$

$$u = 0.4 \times C_1 = 0.4 \times 876 = 350 \text{ 公尺/秒}.$$

这在鋼板叶輪强度上是不允許的。一般鋼板焊接輪盤的圓周速度，在 100 公尺/秒以下，方为安全。

根据上述情况，要把 113.5 大卡/公斤的热降充分利用，就必须作多級叶輪，以便蒸汽在各級叶輪逐步降低压力，逐級利用由于热降而产生的速度，直到余速很小为止。

为了综合利用起見，决定用 2.0 絶对大气压的抽汽供暖，因此，在計算这台汽輪机时，首先把压力由 6 絶对大气压降到 2.4 絶对大气压，作成一个速度級，級后可以抽出一部分蒸汽供暖，以后再裝几个压力級，使蒸汽压力由 2.4 絶对大气压降到 0.3 絶对大气压。

这台汽輪机最初設計为四个压力級，可是第四压力級把动叶的形狀做成和噴咀一样，經過計算，認為該叶輪并不需要，故將其拆掉。为了充分利用原有条件，經過核算，將噴咀形狀加以改造，并使拆改后的第二、三、四級叶輪的热降分别为 20、25、30 大卡/公斤，这样，原来三个叶輪的叶片，可以維持原設計不变。所以，最后决定用一个速度級和三个压力級。

根据热降的分配情况，各級压力为：

进汽压力： $p_0 = 6$  絶对大气压；

速度級后压力  $p_n = 2.4$  絶对大气压；

第二压力級后压力  $p_1' = 1.6$  絶对大气压；

第三压力級后压力  $p_1'' = 0.9$  絶对大气压；

第四压力級后压力(即排汽)压力  $p_1 = 0.3$  絶对大气压。

## 2. 速度級的計算：

### (1) 噴咀的射汽速度：

$$\text{理想速度 } C_n = 91.5 \times \sqrt{h_{01}} = 91.5 \sqrt{13.5 - (20 + 25 + 30)} \\ = 91.5 \times \sqrt{38.5} = 566 \text{ 公尺/秒。}$$

$$\text{实际速度 } C_1 = \varphi_1 \times C_n = 0.9 \times 566 = 510 \text{ 公尺/秒。}$$

式中  $\varphi_1$  —— 噴咀的損失系数，采取 0.9。

### (2) 决定列数：

$$\text{輪盤平均直徑為: } D_{cp1} = 0.989 \text{ 公尺。}$$

$$\text{圓周速度為: } u = \frac{\pi \times D_{cp1} \times n}{60} = \frac{\pi \times 0.989 \times 1500}{60} \\ = 77.5 \text{ 公尺/秒。}$$

$$\text{速度比為: } x = \frac{u}{C_1} = \frac{77.5}{510} = 0.152.$$

这里應該說明：按照理論上的規定， $x = 0.4 \sim 0.5, 0.2 \sim 0.28, 0.1 \sim 0.18$  分別為第一列、第二列及第三列速度級的“最佳”速度比，但是由於蒸汽輪機的效率較低，在選擇級數時，“最佳”的速度比可以比上述值稍低，因而決定用二列速度級。

### (3) 噴咀尺寸(图 2)：

$$\text{壓力比 } \gamma = \frac{p_n}{p_0} = \frac{2.4}{6} = 0.4 < \gamma_{kp}.$$

式中  $\gamma_{kp}$  —— 临界压力比，对饱和蒸汽是 0.577，对过热蒸汽是 0.546。故用漸縮漸扩噴咀。

取噴咀射汽角  $\alpha_1 = 20^\circ$ ；

噴咀喉部(最小)截面積

$$F_n = \frac{G_s}{203\sqrt{\frac{p_0}{v_0}}} = \frac{9000}{3600 \times 203\sqrt{\frac{6}{0.32}}} = 0.00284 \text{ 公尺}^2.$$

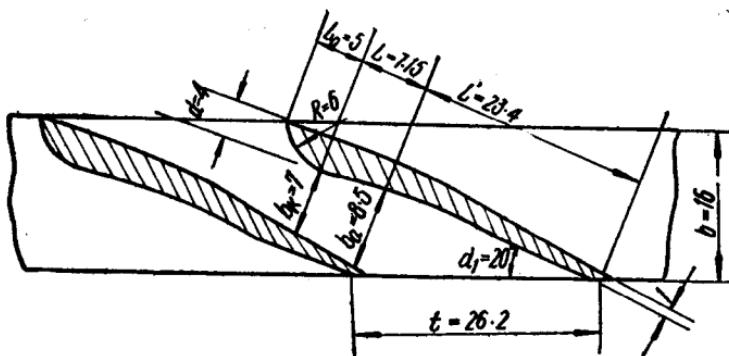


图 2 喷咀尺寸图

1—喷咀射汽角  $\alpha_1 = 20^\circ$ ; 2—喉宽  $b_k = 7$  公厘; 3—出口宽度  $b_a = 8.5$  公厘;  
4—扩散长度  $L = 7.15$  公厘; 5—节距  $t = 26.2$  公厘。

喷咀数目  $Z$ :

取喉宽  $b_k = 7$  公厘, 高度  $l = 20$  公厘,

$$\text{则喷咀数目 } Z = \frac{F_k}{b_k \times l} = \frac{0.00284}{0.007 \times 0.02} = 20.2(\text{个}).$$

考虑到锅炉出力增加时可能过负荷, 故取30个喷咀, 共分两组, 其中一组为20个喷咀, 另一组为10个喷咀, 用两个蒸汽门控制。

每个喷咀的进汽量

$$g_0 = \frac{D_0}{Z} = \frac{9000}{20} = 450 \text{ 公斤/小时.}$$

喷咀出口面积

$$F_1 = \frac{G_1 v_n}{C_1} = \frac{2.5 \times 0.7}{510} = 0.00342 \text{ 公尺}^2.$$

式中  $v_n$ ——喷咀后蒸汽比容, 其值为 0.7 公尺<sup>3</sup>/公斤;

$$G_1 = \frac{D_0}{3600} = \frac{9000}{3600} = 2.5 \text{ 公斤/秒.}$$

出口宽度(规定高度与喉部一样)

$$b_a = \frac{F_1}{Z \times l} = \frac{0.00342}{20 \times 0.02} = 0.0085 \text{ 公尺.}$$

### 扩散長度

$$L = \frac{b_a - b_k}{2 \tan \frac{r}{2}} = \frac{0.0085 - 0.007}{2 \tan \frac{12}{2}} = 0.00715 \text{ 公尺.}$$

式中  $r$ ——扩散角，取为  $12^\circ$ 。

$$\begin{aligned} \text{节距 } t &= \frac{b_a}{0.9 \sim 0.95 \times \sin \alpha_1} = \frac{0.0085}{0.95 \times \sin 20^\circ} \\ &= 0.0262 \text{ 公尺.} \end{aligned}$$

### 喷咀安装弧度

$$\rho = \frac{Z \times t \times 360^\circ}{\pi \times D_{cp1}} = \frac{30 \times 26.2 \times 360^\circ}{\pi \times 989} = 91^\circ.$$

### 部分进汽度

$$\varepsilon = \frac{\rho}{360^\circ} = \frac{91^\circ}{360^\circ} = 0.253.$$

### (4) 第一列动叶尺寸(图3):

#### 进入动叶的相对速度

$$\begin{aligned} w_1 &= \sqrt{C_1^2 + u^2 - 2 \cdot u \cdot C_1 \cdot \cos \alpha_1} \\ &= \sqrt{510^2 + (77.5)^2 - 2 \times 77.5 \times 510 \times \cos 20^\circ} \\ &= 415 \text{ 公尺/秒.} \end{aligned}$$

#### 进汽角及排汽角

$$\sin \beta_1 = \frac{C_1 \times \sin \alpha_1}{w_1} = 0.423.$$

查出  $\beta_1 = 25^\circ$ 。

考虑到压力可能降低，故取  $\beta_1 = 25^\circ + 2^\circ = 27^\circ$ 。

取  $\beta_1 = 25^\circ$ ，取宽度为  $b_1 = 30$  公厘。

曲率半径为：

$$R_1 = \frac{b_1}{\cos 27^\circ + \cos 25^\circ} = 16.7 \text{ 公厘.}$$

叶片的节距可取为(0.9~1.3)曲率半径; 节距  $t_1 = 1.3 \times R_1 = 21.7 \text{ 公厘.}$

### 安装个数

$$Z = \frac{\pi \times D_{cp1}}{t_1} = \frac{\pi \times 989}{21.7} = 143(\text{个}).$$

工作入口高度  $l'_1 = l + 3 = 23 \text{ 公厘};$

出口高度  $l''_1 = 1.2 \times 23 = 27 \text{ 公厘};$

平均高度  $l_{cp1} = 25 \text{ 公厘}.$

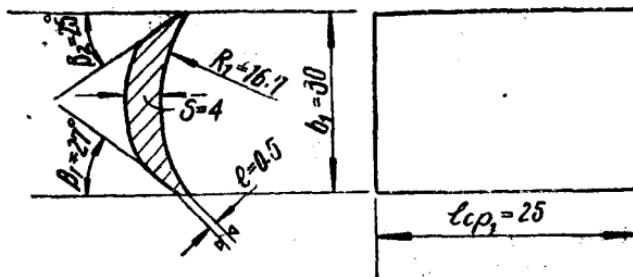


图3 速度级第一列动叶尺寸图

1—进汽角  $\beta_1 = 27^\circ$ ; 2—排汽角  $\beta_2 = 25^\circ$ ; 3—曲率半径  $R_1 = 16.7 \text{ 公厘}$ ;  
4—平均高度  $l_{cp1} = 25 \text{ 公厘}$ ; 5—宽度  $b_1 = 30 \text{ 公厘}$ ; 6—叶片背厚  $S = 4 \text{ 公厘}.$

### (5) 第一列导叶尺寸(图4):

第一列动叶出口数值

$$w_2 = \varphi_2 \times w_1 = 0.8 \times 415 = 332 \text{ 公尺/秒.}$$

式中  $\varphi_2$ ——动叶的损失系数, 采用  $\varphi_2 = 0.8$ .

$$C_2 = \sqrt{w_2^2 + u^2 - 2 \times w_2 \times u \times \cos \beta_2} = 264 \text{ 公尺/秒.}$$

$$\sin \alpha_2 = \frac{w_2 \times \sin \beta_2}{C_2} = 0.531.$$