习题课

杨建刚

2019.12

例 1 现 有 1 台 蜗 壳 式 离 心 泵 , 转 速 n=1450rpm, $q_{vT}=0.09$ m³/s, $D_2=400$ mm, $D_1=140$ mm, $D_2=20$ mm, $D_2=25$ 0, $D_2=7$ 0, $D_2=0$ 0,试计算无限多叶片叶轮的理论扬程 $D_2=25$ 0, $D_2=$

$$u_2 = \frac{\pi D_2 n}{60} = \frac{\pi \times 0.4 \times 1450}{60} = 30.35 m/s$$

轴面分速度:
$$v_{2m\infty} = \frac{q_{VT}}{A_2} = \frac{q_{VT}}{\pi D_2 b_2} = \frac{0.09}{\pi \times 0.4 \times 0.02} = 3.58 m/s$$

$$v_{2u\infty} = u_2 - v_{2m\infty} \cdot \cot \beta_{2a} = 30.35 - 3.58 \times \cot 25^0 = 22.67 m/s$$

则无限多叶片叶轮的理论扬程为:
$$H_{T\infty} = \frac{1}{g}(v_{2u\infty}u_2 - v_{1u\infty}u_1) = \frac{1}{9.81} \times (30.35 \times 22.67 - 0) = 70.14m$$

根据斯基克钦公式:
$$K = \frac{1}{1 + \frac{2\pi}{3z} \frac{1}{1 - \left(\frac{r_1}{r_2}\right)^2}} = \frac{1}{1 + \frac{2\pi}{3 \times 7} \frac{1}{1 - \left(\frac{140}{400}\right)^2}} = 0.746$$

$$H_T = KH_{T\infty} = 0.746 \times 70.14 = 52.32m$$

若将叶轮转速提高至2900rpm,则有限叶片叶轮的理论扬程为:

$$u_2 = \frac{\pi D_2 n}{60} = \frac{\pi \times 0.4 \times 2900}{60} = 60.74 \, \text{m/s}$$

$$v_{2u\infty} = u_2 - v_{2m\infty} \cdot \cot \beta_{2a} = 60.74 - 3.58 \times \cot 25^{\circ} = 53.06 m/s$$

$$H_{T\infty} = \frac{1}{g} (v_{2u\infty} u_2 - v_{1u\infty} u_1) = \frac{1}{9.81} \times (60.74 \times 53.06 - 0) = 328.53m$$

$$H_T = KH_{T\infty} = 0.746 \times 328.53 = 245.08m$$

计算结果表明,速度提高1倍,扬程大约是原来的4倍。

$$\frac{q_{vp}}{q_{vm}} = \frac{n_p}{n_m}$$

$$\frac{H_p}{H_m} = \left(\frac{n_p}{n_m}\right)^2, \frac{p_p}{p_m} = \left(\frac{n_p}{n_m}\right)^2$$

$$\frac{P_p}{P_m} = \left(\frac{n_p}{n_m}\right)^3$$

2. 已知某离心风机转速 n=1450r/min, 理论流量 $q_{vT}=1.72\,\mathrm{m}^3/\mathrm{s}$, 空气径向流入叶轮, 空气密度为 1.2kg/m³。叶轮出口尺寸为: $D_2=500\,\mathrm{mm}$ 、 $b_2=127\,\mathrm{mm}$ 、 $\beta_{2a}=30$ °(出口叶片安装角)。在满足与上述相同的 q_{vT} 和 $p_{T\infty}$ 情况下,将叶轮出口安装角 β_{2a} 增大到 120°,叶轮转速和出口宽度不变,试计算此时叶轮外径,叶轮外径相对减小了多少?(15 分)。

(速度三角形,基本题)

【例】现有 Y9-6.3(35)-12№10D 型锅炉引风机一台,铭牌参数为: n_0 =960r/min, p_0 =1589Pa, q_{V0} =20000m³/h, η =60%,配用电机功率22kW。现用此风机输送20°C清洁空气,转速不变,联轴器传动效率 η_{vo} =0.98。求在新工作条件下的性能参数,并核算电机是否能满足要求?

【解】锅炉引风机铭牌参数是以大气压 $10.13 \times 10^4 Pa$, 介质温度为 200° C条件下提供的。这时空气密度为 $\rho_0=0.745 kg/m^3$, 当输送 20° C空气时, $\rho_{20}=1.2 kg/m^3$, 故工作条件下风机参数为:

$$q_V = q_{V0} = 20000 (\text{m}^3/\text{h})$$

$$p_{20} = p_0 \frac{\rho_{20}}{\rho_0} = 1589 \times \frac{1.2}{0.745} = 2559.5$$

$$\eta_{20} = \eta_0 = 60\%$$

$$P_{\text{sh20}} = \frac{q_{V20} \cdot p_{20}}{\eta_{20}} = \frac{20000 \times 2559.5}{0.6} = 23.699(\text{kW})$$

电动机的功率为 (安全系数取K=1.15):

$$P_{\text{gr}} = K \frac{P_{\text{sh20}}}{\eta_{\text{tm}}} = 1.15 \times \frac{23.699}{0.98} = 27.81(\text{kW}) > 22(\text{kW})$$

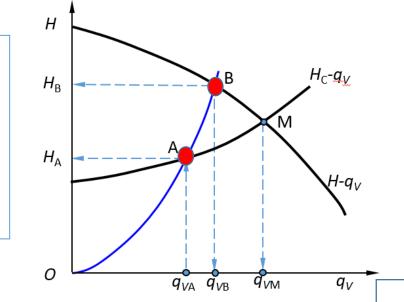
$$\frac{q_{vp}}{q_{vm}} = \left(\frac{D_{2p}}{D_{2m}}\right)^{3} \frac{n_{p}}{n_{m}}$$

$$\frac{H_{p}}{H_{m}} = \left(\frac{D_{2p}}{D_{2m}}\right)^{2} \left(\frac{n_{p}}{n_{m}}\right)^{2}$$

$$\frac{p_{p}}{p_{m}} = \frac{\rho_{p}}{\rho_{m}} \left(\frac{D_{2p}}{D_{2m}}\right)^{2} \left(\frac{n_{p}}{n_{m}}\right)^{2}$$

$$\frac{P_{p}}{P_{m}} = \frac{\rho_{p}}{\rho_{m}} \left(\frac{D_{2p}}{D_{2m}}\right)^{5} \left(\frac{n_{p}}{n_{m}}\right)^{3}$$

【例题】如图所示,某台可变速运行离心泵,转速 n_0 下的运行工况点为M,降转速后,流量减小到 q_{VA} ,试确定这时的转速。



【解】①变速后运行工况点 $A(q_{VA}, H_A)$;

②将(q_{\/A},H_A)代入下式以确定相似抛物线k值;

$$k = H_A / q_{VA}^2$$

③过A点作相似抛物线,求A点对应的相似工况点B,

B点转速已知;

④利用比例定律对这两点的参数进行换算,以确定满足要求的转速: ____

$$\frac{n}{n_0} = \frac{q_{VA}}{q_{VB}} = \sqrt{\frac{H_A}{H_B}}$$

首先要找到相似工况点!

$$\frac{q_{vp}}{q_{vm}} = \left(\frac{D_{2p}}{D_{2m}}\right)^3 \frac{n_p}{n_m}$$

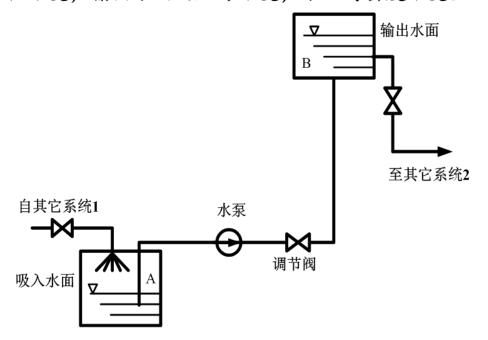
$$\frac{H_p}{H_m} = \left(\frac{D_{2p}}{D_{2m}}\right)^2 \left(\frac{n_p}{n_m}\right)^2$$

$$\frac{p_p}{p_m} = \frac{\rho_p}{\rho_m} \left(\frac{D_{2p}}{D_{2m}}\right)^2 \left(\frac{n_p}{n_m}\right)^2$$

$$\frac{P_p}{P_m} = \frac{\rho_p}{\rho_m} \left(\frac{D_{2p}}{D_{2m}}\right)^5 \left(\frac{n_p}{n_m}\right)^3$$

3-3. 某小型定转速水泵安装在吸入水面之上,从容器 A 吸水输送至容器 B,输送系统示意图如下图。已知某工况时(记为工况 1),泵的几何安装高度为 3m,泵的体积流量为 1000m³/h,泵进口流速为 1.98m/s,泵在该流量对应的必需汽蚀余量为 2.5m,泵进口绝对压力为 49kPa,水温对应的汽化饱和压头为 0.5m,水的密度取 1000kg/m³,重力加速度 g 取 9.8m/s²。且已知工况 1 泵未发生汽蚀。。

现生产上需要降低吸入水面压力,并通过增大图中调节阀的开度来维持泵的体积流量不变。 问相对于工况 1 吸入水面的绝对压力降低多少 kPa 时,水泵刚好发生汽蚀?此时相对于工况 1,调节阀进出口压差是如何变化的?变化了多少 kPa? (10 分)注:上述调节过程中设吸入 水面、输出水面的水位不变,输出水面的压力不变,水温与密度不变。。



【例】 试定性比较泵出口节流调节与变速调节的经济性。

【解】 变速后的运行工况点为A; 节流后的运行工况点为B点; 过A点的相似抛物线0AC交泵的性能曲线于C(A $\sim C$)。

节流调节时的轴功率为:

$$P_{\rm sh} = \frac{\rho g q_{\rm VA} H_{\rm B}}{1000 \eta_{\rm B}}$$

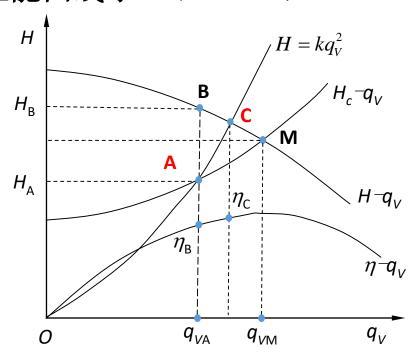
变速调节时的轴功率为

$$P_{\rm sh} = \frac{\rho g q_{\rm VA} H_{\rm A}}{1000 \eta_{\rm C}}$$

由于 $H_{\rm B} > H_{\rm A}$,且 $\eta_{\rm C} > \eta_{\rm B}$

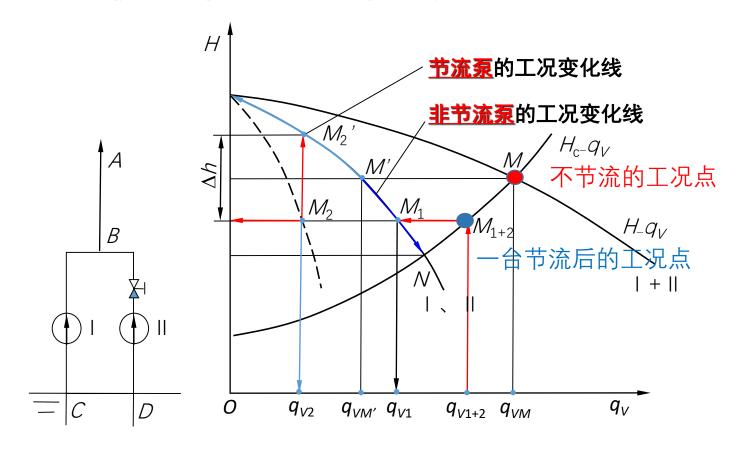
节能效果为

$$\Delta P = P_{\rm sh} - P_{\rm sh} = \frac{\rho g q_{\rm VA}}{1000} \left(\frac{H_{\rm B}}{\eta_{\rm B}} - \frac{H_{\rm A}}{\eta_{\rm C}} \right) > 0$$



并联运行中的运行工况调节

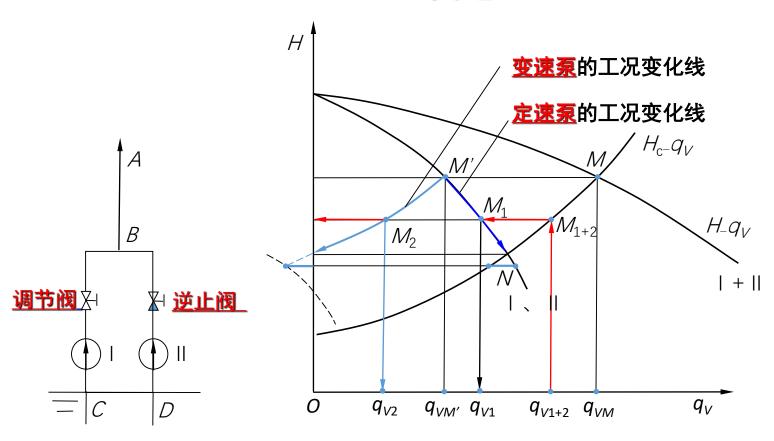
(一) 并联泵运行中一台进行<mark>节流</mark>的工况调节



并联泵中一台进行节流调节示意图

并联运行中的运行工况调节

(二) 并联泵运行中一台进行变速的工况调节



并联泵中一台进行变速调节示意图

【例】某输送常温水的单级单吸离心泵在转速 n=2900r/min时的性能参数如下表。管路性能曲线方程为: $H_c=20+78000q_V^2$, m; 式中 q_V 的单位为m³/s。泵的叶轮外径 $D_c=162$ mm, 水的密度 $\rho=1000$ kg/m³。求:

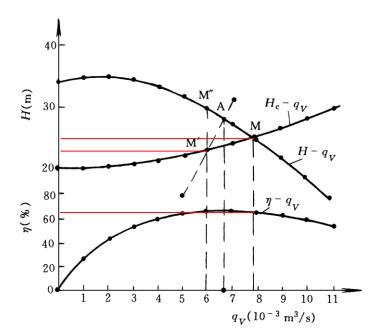
$q_V \times 10^3 \text{ (m}^3/\text{s)}$	0	1	2	3	4	5	6	7	8	9	10	11
<i>H</i> (m)	33.8	34.7	35	34.6	33.4	31.7	29.8	27.4	24.8	21.8	18.5	15
η (%)	0	27.5	43	52.5	58.5	62.5	64.5	65	64.5	63	59	53

- (1) 此泵系统的最大流量及相应的轴功率;
- (2)当若拟通过切割叶轮方式达到实际所需的最大流量 $q_V = 6 \times 10^{-3} \text{ m}^3/\text{s}$,问切割后叶轮直径 D_0 为多少?
- (3)设切割后对应工况泵效率不变,采用切割叶轮方式比采用出口节流调节能节约多少轴功率?
- 【解】首先,把泵的性能曲线和管路性能曲线按相同的比例尺画在同一坐标图上,则泵性能曲线 H_{q_V}和管路性能曲线H_c-q_V的交点即为运行工况点

M点流量即为泵系统最大流量 q_{Max} 。

 $M = (7.9 \times 10^{-3} \text{m}^3/\text{s}, 24.8 \text{m}, 64.5 \%)$ 。相应的轴功率为

$$P_{\text{sh}} = \frac{\rho g q_{V_{\text{max}}} H}{1000 \eta}$$
$$= \frac{1000 \times 9.806 \times 7.9 \times 10^{-3} \times 24.8}{1000 \times 0.645} = 3.04 \text{(kW)}$$

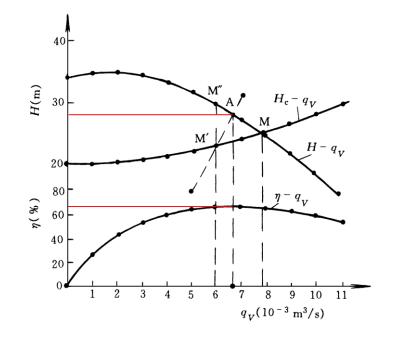


其次, 求泵系统最大流量为6×10⁻³ m³/s时的叶轮直径 D_2 '。切割叶轮后管路性能曲线不变,故其运行工况点必在管路性能曲线流量为 $q_{i'}$ = 6×10⁻³m³/s这一点M'上。从图可读出:M'($q_{i'}$ H)=(6×10⁻³m³/s,22.8m),但点M'与M点不是切割前、后的对应点,故需求出在H- $q_{i'}$ 上即 D_2 =162mm时的性能曲线上与M'点的对应工况点。该离心泵的比转速 n_s 为

$$n_{\rm s} = \frac{3.65n\sqrt{q_{\rm V}}}{H^{3/4}} = \frac{3.65 \times 2900\sqrt{7.9 \times 10^{-3}}}{24.8^{3/4}} = 85$$

属于中、高比转速离心泵,对应工况点均在切割抛物线上,过M'点的切割抛物线为

$$H = k_{\rm D} q_{\rm V}^2 = \frac{H'}{{q_{\rm V}'}^2} q_{\rm V}^2$$
$$= \frac{22.8}{(6 \times 10^{-3})^2} q_{\rm V}^2 = 630000 q_{\rm V}^2$$



在图上作切割抛物线与泵性能曲线交于A点, 则M'点与A 点为切割前、后的对应点。从图可读出: $A(q_v, H, \eta) = (6.7 \times 10^{-3} \text{m}^3/\text{s}, 28 \text{m}, 65 \%)$,由切割定律可得

$$D_2' = D_2 \frac{q_V'}{q_V} = 162 \times \frac{6.}{6.7} = 145.1 \text{ (mm)} \quad \overrightarrow{\mathbb{R}} \quad D_2' = D_2 \sqrt{\frac{H'}{H}} = 162 \times \sqrt{\frac{22.8}{28}} = 146.2 \text{ (mm)}$$

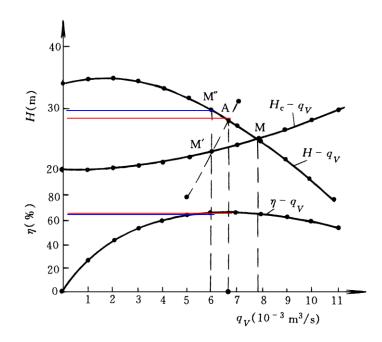
其误差由图解法作图和读数误差产生,现取 D_2 '=146mm。

现比较切割叶轮法和出口节流调节法使 $q_{i}'=6\times10^{-3}$ m $^{3}/s$ 时各自的轴功率。

M'的效率应与对应点A相同(假设切割后效率不变),故 $\eta'=\eta_A=65\%$,则

$$P'_{sh} = \frac{\rho g q'_V H'}{1000 \eta'}$$

$$= \frac{1000 \times 9.806 \times 6 \times 10^{-3} \times 22.8}{1000 \times 0.65} = 2.07 \text{(kW)}$$



节流调节时泵性能曲线不变,运行工况点为M'点,可读得 $M''=(6\times10^{3}m^{3}/s$, 29.8m, 64.5%),节流调节时轴功率为

$$P_{\rm sh}'' = \frac{\rho g q_{\rm V}'' H''}{1000 \eta''} = \frac{1000 \times 9.806 \times 6 \times 10^{-3} \times 29.8}{1000 \times 0.645} = 2.72 (\text{kW})$$

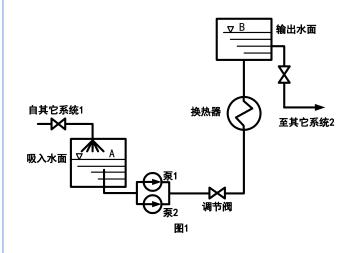
故得切割叶轮法比出口节流调节法节约轴功率

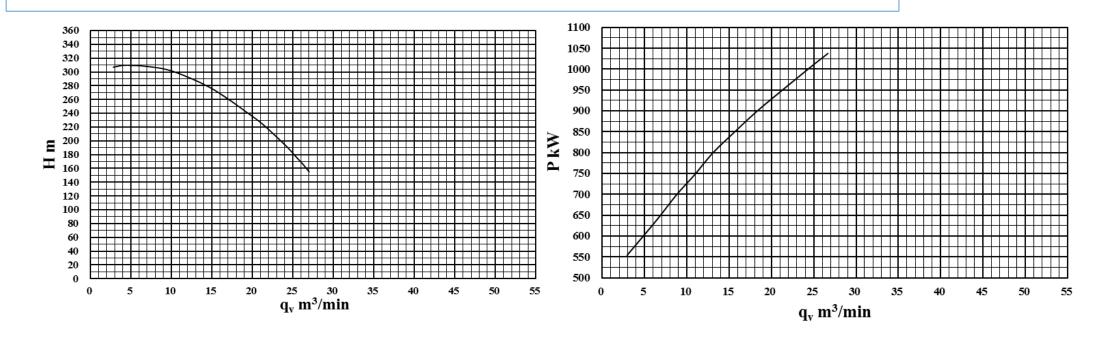
$$\Delta P = P_{\rm sh}'' - P_{\rm sh}' = 2.72 - 2.07 = 0.65 (kW)$$

若考虑到 $\Delta D/D_2$ =(162-146)/162=9.8%时效率下降1%,即 η ′=64%,则

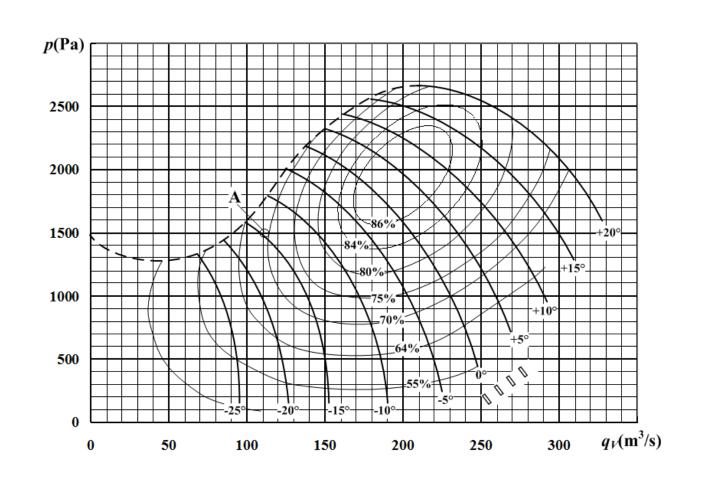
$$\Delta P = P_{\rm sh}'' - P_{\rm sh}' = 2.72 - 2.10 = 0.62 (kW)$$

两台并联、结构相同变速泵,单台泵在最高转速2980r/min时扬程和轴功率曲线如图所示。已知:输出水面比吸入水面高25m,输出水面压头比吸入水面压头高60m,调节阀全开且每台泵均为2980r/min并联运行时,系统总流量为34m³/min。请问:1)此时每台泵流量为多少?输送系统所消耗轴功率共为多少?2)流量降为多少时,一台泵就能满足要求?此时系统所消耗轴功率为多少?如果此流量下采用出口节流运行方式,仍采用两台泵并联运行且转速均为2980r/min,系统所消耗轴功率共为多少?如果此流量下调节阀全开,改变泵转速,两台泵并联运行,且转速相同,系统所消耗轴功率共为多少?





某锅炉所配两台风机均为相同的动叶可调轴流风机。50%负荷运行时,风机常采用两台风机并联运行方式,各风机工作点为图中A点,流量110 m³/s,全压1500Pa,请(1)画出管路特性曲线;(2)计算并联运行时各风机的轴功率;(3)如50%负荷时采用单台风机运行方式,在图中标出单台风机运行的工作点,动叶角度应调整为多少?该运行工作点的流量、全压、效率。



某凝泵1480rpm时的性能曲线如图所示。该泵从绝对压力为0.008MPa的冷凝器热井中吸水,水面与地面等高,水密度990kg/m³;该泵出口连接到除氧器,除氧器内绝对压力为0.6MPa,进入除氧器的管口位置比地面高30m,水密度910kg/m³。阀门全开时,泵流量qv=800m³/h,H=258m。请: 1) 画出管路特性曲线。2) 保持管路特性曲线不变,单泵运行若采用变速调节,要达到1000 m³/h流量,泵转速应到多少?3) 相同性能的两台泵并联工作时,总输送流量与总轴功率分别为多少?

