華東智工大學 EAST CHINA UNIVERSITY OF SCIENCE AND TECHNOLOGY



第四章 理想气体的热力过程及

气体压缩



主要内容



- □ 4.1热力过程分析及步骤
- 口 4.2 四个基本热力过程
- 口 4.3 多变过程的综合分析
- 口 4.4 压气机的理论缩轴功
- □ 4.5 活塞式压气机的余隙影响
- 口 4.6 多级压缩及中间冷却



主要内容

口本章要点

✓ 研究对象为理想气体的等容、等压、等温、等熵及多变过程;

✓ 基础: 理想气体状态方程, 能量守恒定律;

✓ 掌握各热力过程的过程方程、状态参数变化值的计算、功量和热量的计算、 在p-v和T-s图上直观表示各热力过程;

✓ 掌握压气机的工作原理和论缩轴功计算。



4.1 热力过程分析及步骤

口目的

- ✓ 以热力学第一定律为基础,理想气体工质分析可逆的基本过程中能量转换、 传递关系,揭示过程中工质状态参数的变化规律及热和功的计算。
- ✓ 工程上实施热力过的主要目:完成能量转换;使质达到一定状态。

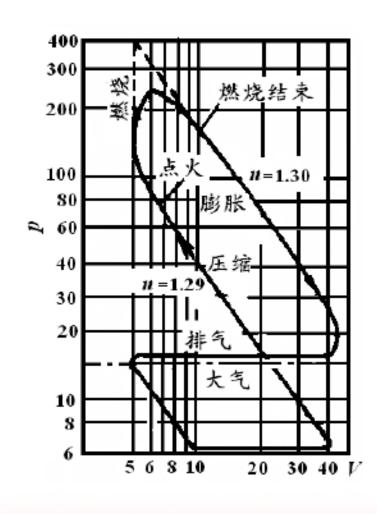
口分析热力过程的一般步骤

- ✓ 依据热力过程 特征建立方程式 (过程中参数的变化关系);
- ✓ 确定初、终状态的基本参数;
- ✓ 画出过程的 p-v图及 T-s图, 直观分析过程中参数间关系及能量传递规律。
- ✓ 计算过程中热力学能、焓及熵的变化以传递功量和热等。





口 基本热力过程



汽车发动机工作过程中气缸 内压力和气缸容积的关系

在 $\log p$ - $\log V$ 图上有 $\log p$ = $n\log V$ +c

 $\Rightarrow pv^n = 常数$



口基本热力过程分类

 $pv^n = constant$

多变过程

四个基本热力过程:

n=0 *p*=常数

定压过程

燃气轮机燃烧室内燃料加热过程

n=1 *pv*=常数

定温过程

电厂冷凝器内泛气的凝结过程

pv^k=常数 定熵 (可逆绝热) 过程 蒸汽流过汽轮机

 $n=\pm\infty$ v=常数

定容过程

汽油机气缸内汽油的燃烧过程



口过程方程式

$$n=0$$
 $p=$ 常数

定压过程

$$p_1 = p_2$$

$$p_1 = \frac{R T_1}{v_1} \qquad p_2$$

$$p_1 = p_2$$
 $p_1 = \frac{R T_1}{v_1}$ $p_2 = \frac{R T_2}{v_2}$ $\frac{v_1}{T_1} = \frac{v_2}{T_2}$

定温过程

$$T_1 = T_2$$

$$T_1 = \frac{p_1 v_1}{R}$$
 $T_2 = \frac{p_2 v_2}{R}$ $p_1 v_1 = p_2 v_2$

$$T_2 = \frac{p_2 v_2}{R} \qquad P$$

$$p_1 v_1 = p_2 v_2$$



 $\Delta S = 0$

口过程方程式

$$n=k$$
 $pv^k=$ 常数 定熵 (可逆绝热) 过程

$$p_1 v_1^{\kappa} = p_2 v_2^{\kappa} \qquad \qquad \frac{T_2}{T_1} = \left(\frac{v_1}{v_2}\right)^{\kappa - 1} = \left(\frac{p_2}{p_1}\right)^{\frac{\kappa - 1}{\kappa}}$$
 过程推导

$$p_1 v_1^k = p_2 v_2^k$$
 $p_1 v_1 \square v_1^{k-1} = p_2 v_2 \square v_2^{k-1}$

$$RT_1 \square v_1^{k-1} = RT_2 \square v_2^{k-1} \qquad \qquad \frac{T_2}{T_1} = \left(\frac{v_1}{v_2}\right)^{k-1}$$



 $pv^k = constant$ 推导

$$ds = \frac{\delta q}{T} = \frac{du + pdv}{T} = \frac{c_V dT + pdv}{T} = 0$$

$$ds = \frac{\delta q}{T} = \frac{dh - vdp}{T} = \frac{c_p dT - vdp}{T} = 0$$

$$k = \frac{c_p}{c_V} = -\frac{v}{p} \frac{dp}{dv}$$

$$c_V dT = -p dv$$

$$c_p dT = v dp$$

分离变量,求解常微分方程
$$k\frac{dv}{v} = -\frac{dp}{p}$$

$$k\frac{dv}{v} = -\frac{dp}{p}$$

$$pv^k = constant$$



口过程方程式

$$n=\pm\infty$$
 $v=$ 常数

$$v_1 = v_2$$

定容过程

$$v_1 = \frac{R T_1}{p_1}$$
 $v_2 = \frac{R T_2}{p_2}$ $\frac{p_1}{T_1} = \frac{p_2}{T_2}$

多变过程

$$p_1 v_1^n = p_2 v_2^n$$

$$n = \frac{\ln(p_2 / p_1)}{\ln(v_1 / v_2)}$$

$$\frac{T_2}{T_1} = \left(\frac{v_1}{v_2}\right)^{n-1} = \left(\frac{p_2}{p_1}\right)^{\frac{n-1}{n}}$$

多变指数



\Box 在 $p \rightarrow v$ 图及 $T \rightarrow s$ 图上表示热力过程

斜率

$$\left(\frac{\partial p}{\partial v}\right)_n \quad \left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_n$$

$$\left(\frac{\partial p}{\partial v}\right)_n = -n\frac{p}{v}$$

$$T ds = \delta q = c_n dT$$

$$T ds = \delta q = c_n dT$$

$$\left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_n = \frac{T}{c_n} = \frac{n-1}{c_v(n-k)}T$$
 多变过程热量计算过程推导



\Box 在 $p \rightarrow v$ 图及 $T \rightarrow s$ 图上表示热力过程

$$q = u + w = c_V (T_2 - T_1) + \int_1^2 p dv$$

$$= c_V (T_2 - T_1) + \int_1^2 \frac{p_1 v_1^n}{v^n} dv = c_V (T_2 - T_1) + p_1 v_1^n \int_1^2 \frac{dv}{v^n} \qquad p_1 v_1^n = p v^n$$

$$= c_V (T_2 - T_1) + \frac{R}{n-1} (T_1 - T_2) = c_V (T_2 - T_1) + \frac{k-1}{n-1} c_V (T_1 - T_2)$$

$$= \frac{n-k}{n-1} c_V (T_2 - T_1) = c_n (T_2 - T_1)$$

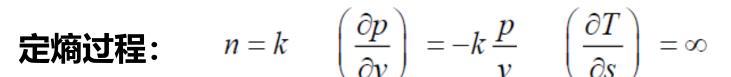
$$c_n = \frac{n-k}{n-1}c_V$$
 多变比热容



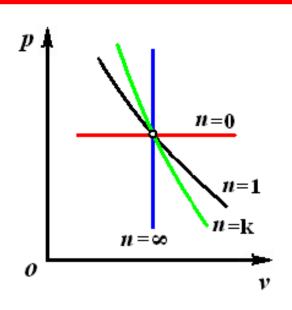
\Box 在 $p \rightarrow v$ 图及 $T \rightarrow s$ 图上表示热力过程

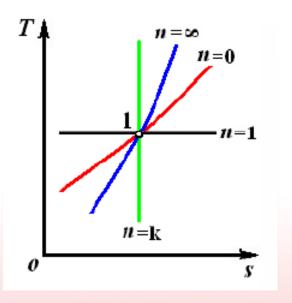
定压过程: n=0 $\left(\frac{\partial p}{\partial v}\right)_n=0$ $\left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_v=\frac{T}{c_n}$ (推导)

定温过程: n=1 $\left(\frac{\partial p}{\partial v}\right)_T = -\frac{p}{v}$ $\left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_T = 0$



定容过程: $n = \pm \infty$ $\left(\frac{\partial p}{\partial v}\right)_{v} = \pm \infty$ $\left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_{v} = \frac{T}{c_{v}}$ (推导)







$$\left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_n = \frac{T}{c_n} = \frac{n-1}{c_v(n-k)}T$$

定压过程
$$\delta w_{\rm t} = 0$$

$$Tds = c_p dT$$

定容过程
$$\delta w = 0$$

$$Tds = c_V dT$$

$$\delta q = dh + \delta w_{t} = c_{p} dT$$

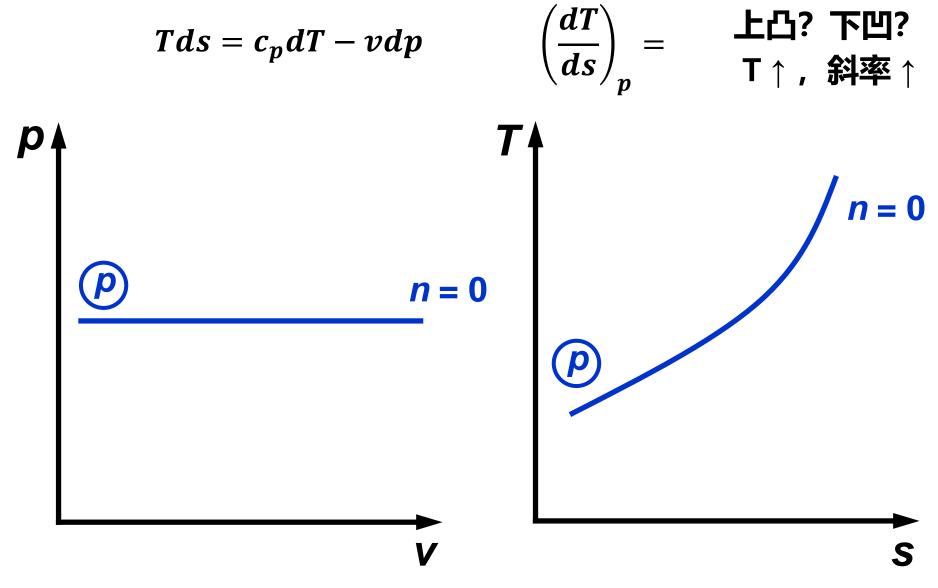
$$\left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_{P} = \frac{T}{c_{p}}$$

$$\delta q = du + \delta w = c_V dT$$

$$\left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_{V} = \frac{T}{c_{V}}$$



理想气体 @ 过程的p-v, T-s图

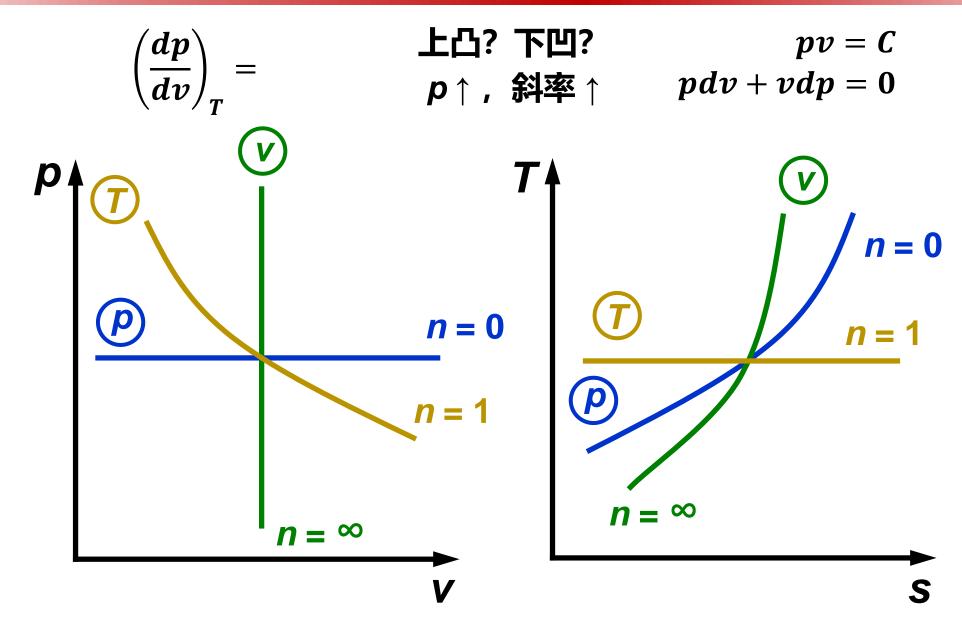




理想气体 ② 过程的p-v, T-s图

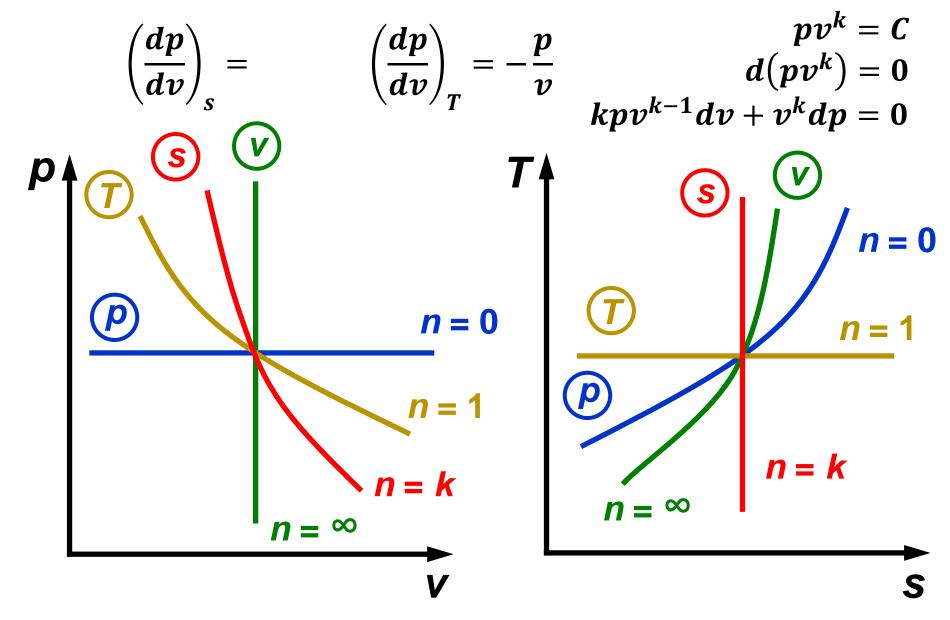


理想气体①过程的p-v,T-s图

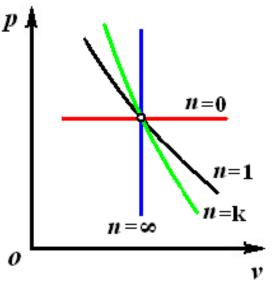




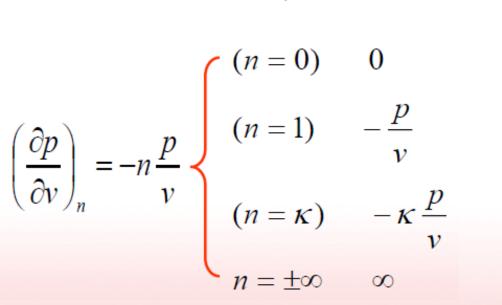
理想气体⑤过程的p-v,T-s图

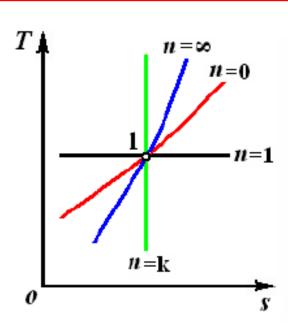






顺时针方向,n增大





$$\left(\frac{\partial T}{\partial s}\right)_{n} = \frac{T}{c_{n}} \begin{cases} \frac{T}{c_{p}} \\ 0 \\ \infty \\ \frac{T}{c_{v}} \end{cases}$$



口 熵变的计算

$$\delta q = du + \delta w = c_V dT + p dv$$

$$ds = \left(\frac{\delta q}{T}\right)_{\text{re}}$$

$$\Delta S = \int_{1}^{2} \frac{c_{V} dT}{T} + \int_{1}^{2} \frac{p dv}{T} = \int_{1}^{2} \frac{c_{V} dT}{T} + \int_{1}^{2} \frac{R dv}{v}$$

$$\Delta S = c_v \ln \frac{T_2}{T_1} + R \ln \frac{v_2}{v_1}$$

$$\delta q = dh + \delta w_t = c_p dT - v dp \qquad \Delta S = c_p \ln \frac{T_2}{T_1} - R \ln \frac{p_2}{p_1}$$

$$\Delta S = c_p \ln \frac{T_2}{T_1} - R \ln \frac{p_2}{p_1} = c_p \ln \frac{p_2 v_2}{p_1 v_1} - R \ln \frac{p_2}{p_1} = c_p \ln \frac{v_2}{v_1} + c_V \ln \frac{p_2}{p_1}$$



 Δu

定压过程:

 $c_{\nu}(T_2-T_1)$ $c_{p}(T_2-T_1)$

 $\Delta S = c_P \ln \frac{T_2}{T_1} = c_P \ln \frac{v_2}{v_1}$

定温过程:

 $\Delta S = R \ln \frac{v_2}{r} = R \ln \frac{p_1}{r}$

定熵过程:

 $c_{\nu}(T_2-T_1)$

 $c_p(T_2-T_1)$

定容过程:

 $c_{\nu}(T_2 - T_1)$

 $c_p(T_2-T_1)$

 $\Delta S = c_v \ln \frac{T_2}{T_1} = c_v \ln \frac{p_2}{p_1}$

$$\Delta S = c_v \ln \frac{T_2}{T_1} + R \ln \frac{v_2}{v_1} = c_p \ln \frac{T_2}{T_1} - R \ln \frac{p_2}{p_1} = c_p \ln \frac{v_2}{v_1} + c_v \ln \frac{p_2}{p_1}$$



$$w = \int_{1}^{2} p dv$$

$$w_{t} = -\int_{1}^{2} v dp$$

$$p(v_2 - v_1) = R(T_2 - T_1)$$

$$\Delta h = c_p (T_2 - T_1)$$

$$RT \ln \frac{v_2}{v_1} = RT \ln \frac{p_1}{p_2}$$

$$RT \ln \frac{v_2}{v_1} = RT \ln \frac{p_1}{p_2}$$
 $RT \ln \frac{v_2}{v_1} = RT \ln \frac{p_1}{p_2}$

$$q = T\Delta s = w = w_t$$

$$= RT \ln \frac{v_2}{v_1} = RT \ln \frac{p_1}{p_2}$$

定**節过程:**
$$=-\Delta u = \frac{1}{\kappa-1}R\times(T_1-T_2) = \frac{1}{\kappa-1}(p_1v_1-p_2v_2)$$
 $h_1-h_2 = \frac{k}{\kappa-1}R(T_1-T_2)$

$$=\frac{RT_1}{\kappa-1}\left[1-\left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{\kappa-1}{\kappa}}\right] \qquad \qquad =\frac{k}{\kappa-1}(p_1v_1-p_2v_2)=kw$$

$$h_1 - h_2 = \frac{k}{\kappa - 1} R(T_1 - T_2)$$

$$= \frac{k}{\kappa - 1} (p_1 v_1 - p_2 v_2) = kw$$

推导

$$v(p_1 - p_2) = R(T_1 - T_2)$$

$$\Delta u = c_{v}(T_2 - T_1)$$



口 w与w_t间关系的推导

$$w = \int p dv$$

$$w_{\rm t} = -\int v dp$$

$$pv^n = cons \tan t$$

$$p\Box nv^{n-1}dv + v^n dp = 0$$

$$npdv + vdp = 0$$

$$-vdp = npdv$$

$$W_{t} = nW$$



□w, w_t和q

$$w = \int_{1}^{2} p \, dv = \dots = \frac{R}{n-1} \left(T_{1} - T_{2} \right) = \frac{RT_{1}}{n-1} \left[1 - \left(\frac{p_{2}}{p_{1}} \right)^{\frac{n-1}{n}} \right]$$

$$w_{t} = -\int_{1}^{2} v dp = \dots = \frac{n}{n-1} R(T_{1} - T_{2}) = \frac{nRT_{1}}{n-1} \left| 1 - \left(\frac{p_{2}}{p_{1}}\right)^{\frac{n-1}{n}} \right| = nw$$



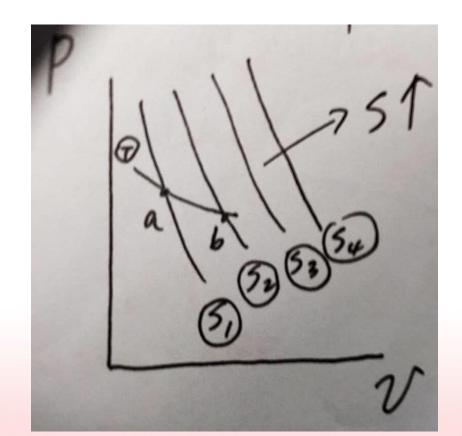
ENST CHINOT NUTURE STITUTE OF SCIENCE AND TECHNOLOGY
$$q = \begin{cases} \Delta u + w = c_v \left(T_2 - T_1 \right) + \frac{R}{n-1} \left(T_1 - T_2 \right) = \left(\frac{R}{\kappa - 1} - \frac{R}{n-1} \right) \left(T_2 - T_1 \right) \\ = \frac{n - \kappa}{n-1} c_v \left(T_2 - T_1 \right) = c_n \left(T_2 - T_1 \right) \end{cases}$$
 注意:恒熵过程与多变过程中仅热量的计算方法有所不同。
$$\int_1^2 T \mathrm{d}s$$

$$\int_{1}^{2} T ds$$

$$c_n = \frac{n - \kappa}{n - 1} c_V$$
 多变比热容



- □ 在p-v和T-s图上确定过程量的变化
- ✓ 在p-v图上可直观看出 p、v的变化,而在 T-s图上如何判断?
- ✓ 在T-s图上可直观看出 T、s的变化,在 p-v图上如何判断?



作一条等温线ab

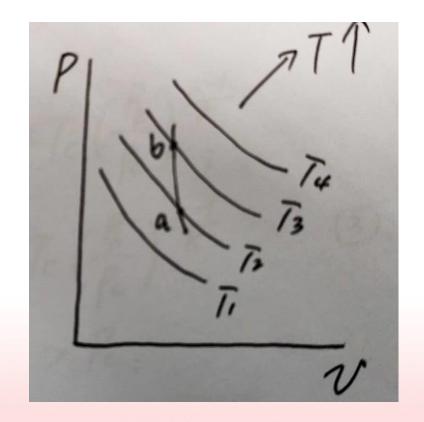
$$\delta q_{ab} = du_{ab} + pdv$$

$$\delta q_{ab} = T ds > 0$$

等熵线右上方的熵增加



- □ 在p-v和T-s图上确定过程量的变化
- ✓ 在p-v图上可直观看出 p、v的变化,而在 T-s图上如何判断?
- ✓ 在T-s图上可直观看出 T、s的变化,能判断过程热量的变化等,在 p-v图 上如何判断?



作一条等熵线ab

$$\delta q_{ab} = du_{ab} + pdv$$

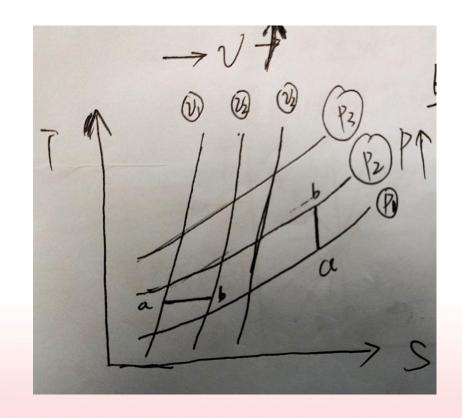
$$\delta q_{ab} = 0$$
 $dv < 0$

$$du_{ab} > 0$$
 $u_b > u_a$

等温线右上方的温度增加



- □ 在p-v和T-s图上确定过程量的变化
- ✓ 在p-v图上可直观看出 p、v的变化,而在 T-s图上如何判断?
- ✓ 在T-s图上可直观看出 T、s的变化,能判断过程热量的变化等,在 p-v图 上如何判断?



作一条等熵线ab交于两条等压线

$$\delta q_{ab} = dh_{ab} - vdp = 0$$

等压线上方的压力增加

作一条等温线ab交于两条等容线

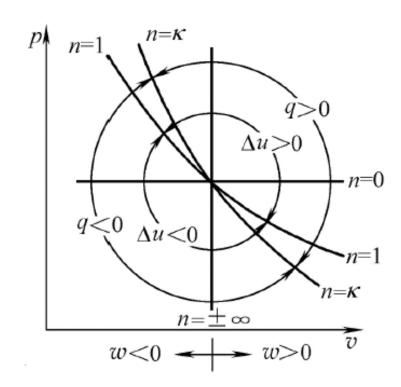
$$\delta q_{ab} = du_{ab} + pdv$$

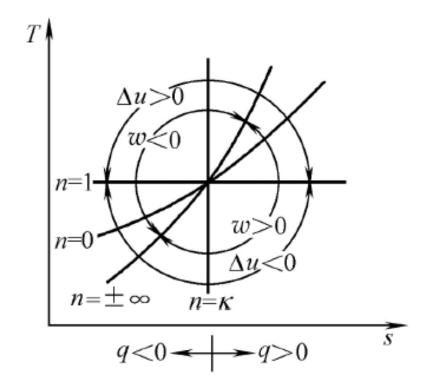
$$\delta q_{ab} = Tds > 0$$

等容线右方的比容增加



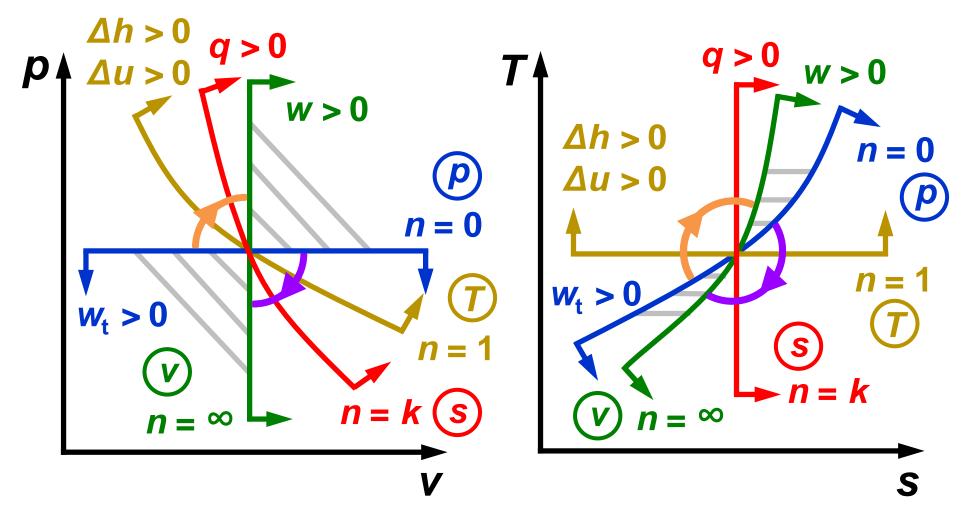
 \Box 过程中q、w和 Δu 正负值的判断





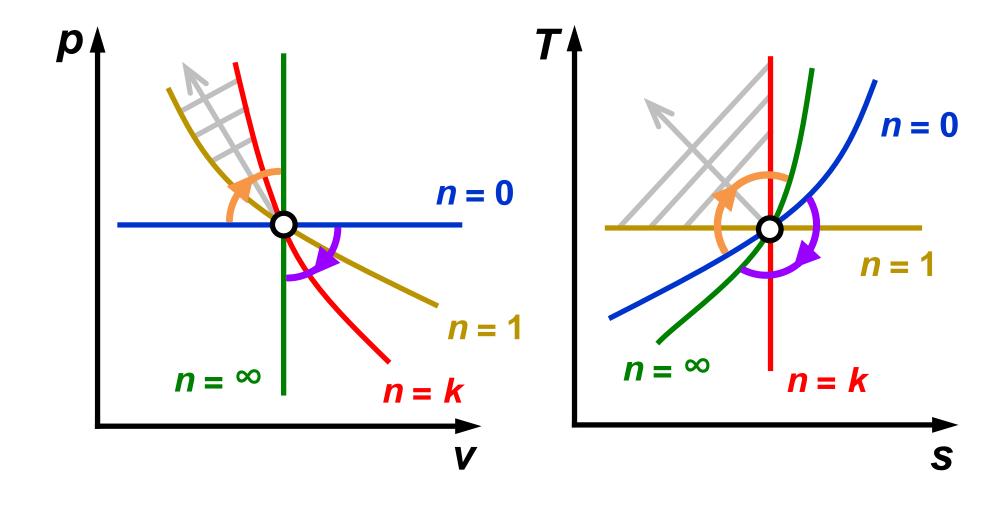
u, h, w, w_t,q在p-v,T-s图上的变化趋势

 $u,h\uparrow(T\uparrow)$ $w\uparrow(v\uparrow)$ $w_t\uparrow(p\downarrow)$ $q\uparrow(s\uparrow)$



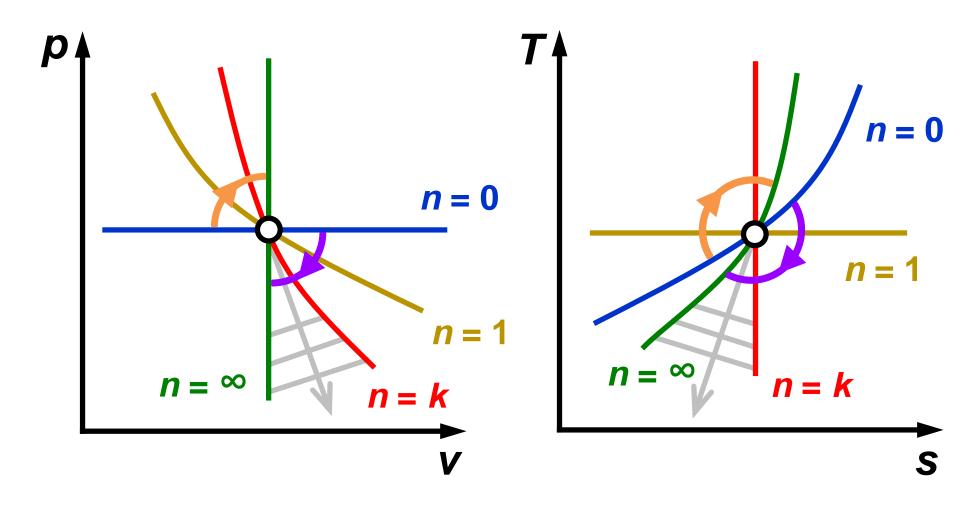


口 压缩、升温、放热的过程, 终态在哪个区域?



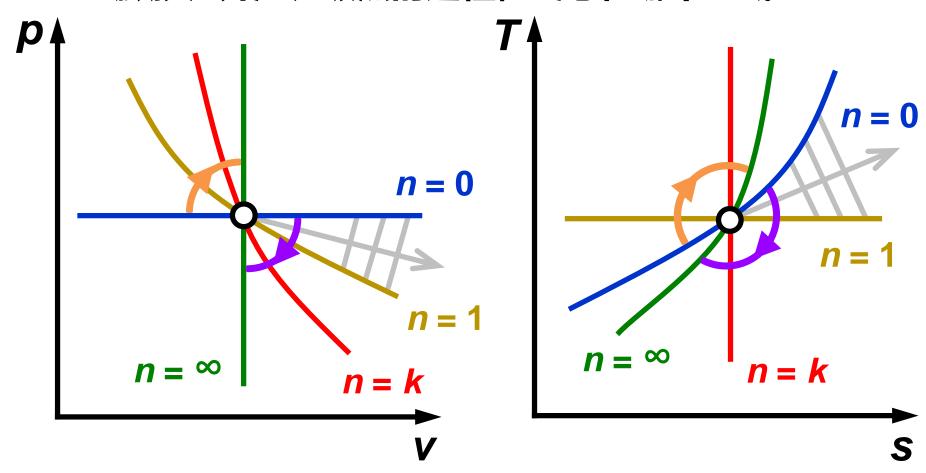


口 膨胀、降温、放热的过程,终态在哪个区域?



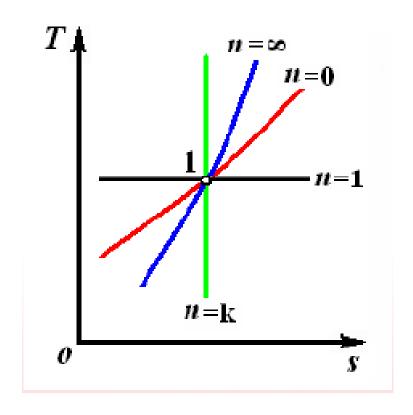


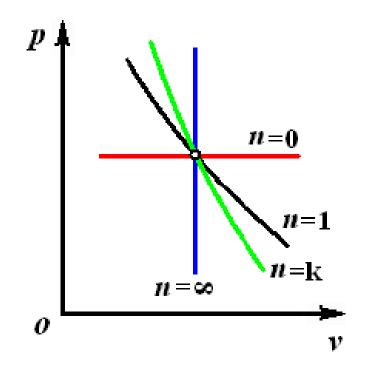
口 膨胀、升温、吸热的过程,终态在哪个区域?





某理想气体在T-S图上有四个过程,如下图,试在P-V图上画出这四个过程,并对每一过程说明是加热还是放热,是膨胀还是压缩过程?





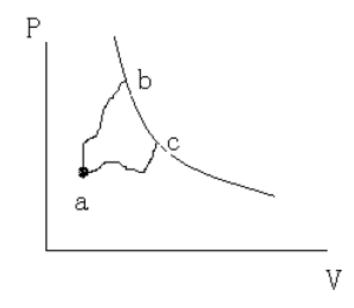


例题

如图所示: b点和 c点在一条等熵线上,判断 Δu_{ab} 、 Δu_{ac} 哪个大?

$$q_{bc} = u_{bc} + w_{bc} = 0$$

$$\Box u_{bc} = -w_{bc} < 0 \qquad T_b > T_c$$

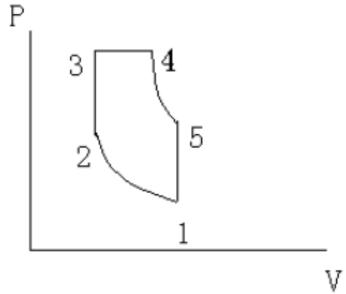


$$\frac{T_c}{T_b} = \left(\frac{v_b}{v_c}\right)^{\kappa - 1}$$

分别过b点和c点作两条等温线

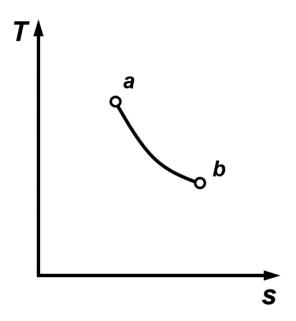


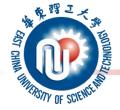
例4.2 将p-v图表示的循环画在T-s图上,图中2-3,5-1为定容过程,1-2和4-5为定熵过程,3-4为定压过程(作定性分析)。



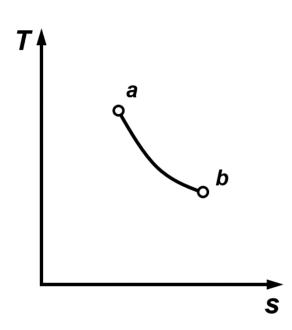


□ 若一理想气体发生如下方T-s图所示的可逆过程a→b,请在该图中画出这一过程对应的焓变或热力学能变化?若在a→b经过的是不可逆过程又如何?





□ 若一理想气体发生如下方T-s图所示的可逆过程a→b,请在该图中画出 这一过程对应的膨胀功或技术功?





例4.3 有1kg 空气,初始状态为 P₁=0.5MPa, t₁=150°C,进行下列过程:

- (1) 可逆绝热膨胀到 P₂=0.1MPa;
- (2) 不可逆绝热膨胀到 $P_2=0.1$ MPa, $T_2=300$ K;
- (3) 可逆等温膨胀到 P₂=0.1MPa;
- (4) 可逆多变膨胀到 $P_2=0.1$ MPa , 多变指数 n=2;

试求出上述各过程中的膨胀功及熵变化,并将各过程的相对位置画在同一p-v 图和 T-s图上。

例4.4 封闭气缸中 P_1 =8MPa, t_1 =1300°C, 可逆多变膨胀过程 P_2 =0.4MPa, t_2 =400°C, R=0.287kJ/kg K , 比热 c_V =0.716kJ/ kg K ,求 q。

教材上的例题4-1、4-2和4-3



例4.5 0.5kmol 某种单原子理想气体,由 25° C , $2m^3$ 可逆绝热膨胀到1atm ,然后在此状态的温度下定可逆压缩回到 $2m^3$ 。1)画出各过程的 p-v图及 T-s图;
2)计算整个过程的 Q,W, Δ U, Δ H及 Δ S



- □压气机的分类
- ✓ 按照工作原理分类

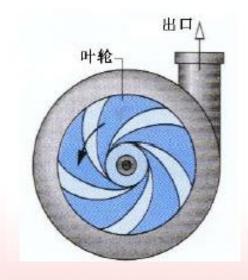
活塞式、叶轮(离心式、轴流回转容积)、引射式压缩器

活塞式:间歇性工作、压头高流量小

叶轮式特点:连续性工作、压头小流量大且稳定

✓ 按照气体压头分类通风机 (<115kPa)鼓风机 (115 -350kPa)压气机 (>350kPa)







□单级活塞式压气机工作原理

✓ 工作过程

吸气过程4-1: 传输推动功 p_1v_1

压缩过程1-2: 消耗外功

排气过程2-3: 传输推动功 p_2v_2

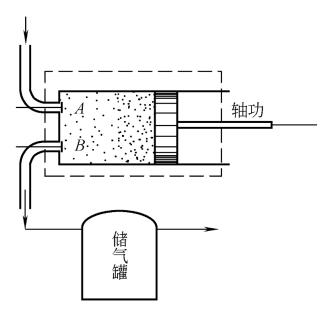
✓ 理论压气过程的条件(假设)

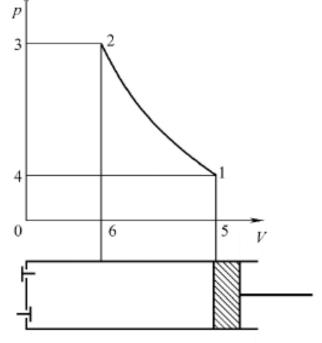
不存在余隙;

压缩过程是可逆的;

气体流过进、排气阀时没有阻力损失

 \checkmark 升压比 $\beta = \frac{P_2}{P_1}$







□ 单级活塞式压气机理论压气轴功的计算 轴功等于热力过程的压缩功(膨胀功的负值)和进气、排气所耗流动功代数和。

$$W_C = \int_1^2 p dV + p_1 V_1 - p_2 V_2 = \int_1^2 p dV - (p_2 V_2 - p_1 V_1) = \int_1^2 p dV - \int_1^2 d(pV)$$
$$= \int_1^2 p dV - (\int_1^2 p dV + \int_1^2 V dp) = -\int_1^2 V dp$$

$$W_C = -\int_1^2 V dp$$

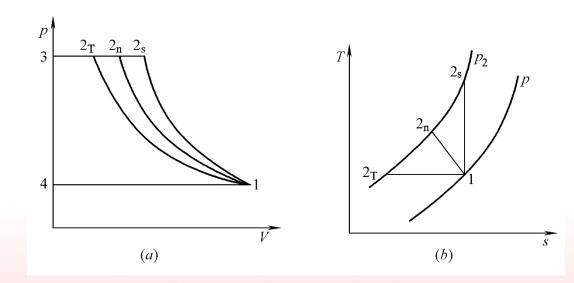
取决于过程的初、终态和压缩过程的性质。



✓ 定温压缩

$$W_{C.T} = -\int_{1}^{2} V dp = -p_1 V_1 \ln \frac{p_2}{p_1} = mRT_1 \ln \frac{p_2}{p_1}$$

消耗的轴功全部转化为热能向外界放出。





✓ 定熵压缩

$$W_{C.S} = -\int_{1}^{2} V dp = \frac{k}{k-1} p_1 v_1 \left[1 - (\frac{p_2}{p_1})^{\frac{k-1}{k}} \right]$$
$$= \frac{k}{k-1} mR(T_1 - T_2)$$

消耗的轴功全部用于增加气体的焓,使气体的温度升高。

✓ 多变压缩(1 < n < k)

$$W_{C.n} = -\int_{1}^{2} V dp = \frac{n}{n-1} p_1 v_1 \left[1 - (\frac{p_2}{p_1})^{\frac{k-1}{k}} \right]$$
$$= \frac{n}{n-1} mR(T_1 - T_2)$$

消耗的轴功部分用于增加气体的焓,部分对外放热。





✓ 三种压缩过程比较

$$w_{C.s} > w_{C.n} > w_{C.T}$$

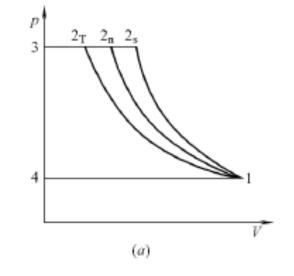
$$T_{2s} > T_{2n} > T_{2T}$$

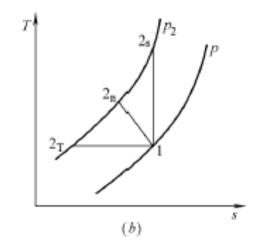
$$v_{2s} > v_{2n} > v_{2T}$$

改善压气机的工作性能主要是采用有效冷却措施,降低多变指数n值,尽量接近于定温压缩。

✓ 通常为多变压缩, 1 < n < k

$$n \uparrow \begin{cases} w_{Cn} \\ T_{2n} \\ v_{2n} \end{cases}$$





思考: 自行车轮胎压力通常应维持在0.25 MPa左右, 用手动打气筒向轮胎充气时用湿毛巾包在打气筒外壁, 会有什么后果?

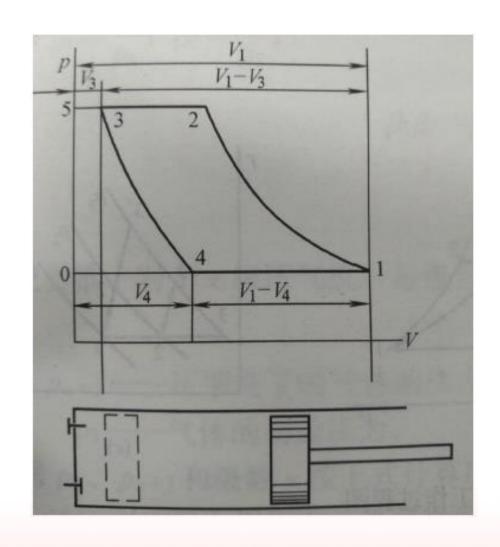


口余隙对排气量的影响

- ✓ 为何存在余隙
 - a. 进、排气阀安装;
 - b. 公差配合需要;
 - c. 热胀冷缩的需要
- ✓ 相关名词 余隙容积V₃

余隙百分比
$$c = \frac{V_3}{V_1 - V_3} \times 100\%$$

活塞排量= $V_1 - V_3$
有效吸气量= $V_1 - V_4$





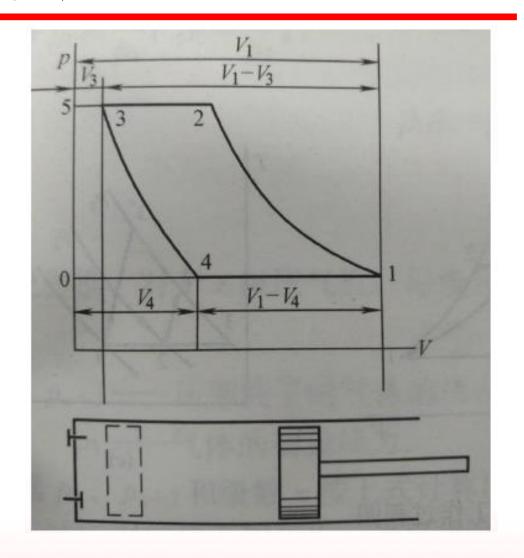
✓ 工作过程

1-2 质量 m_1 气体压缩: $p_1 \rightarrow p_2$

2-3 $m_1 \frac{V_2 - V_3}{V_2}$ 气体排向储气罐

3-4 $m_1 \frac{V_3}{V_2}$ 气体膨胀: $p_2 \to p_1$

4-1 $m_1 \frac{V_1 - V_4}{V_1}$ 气体吸入气缸





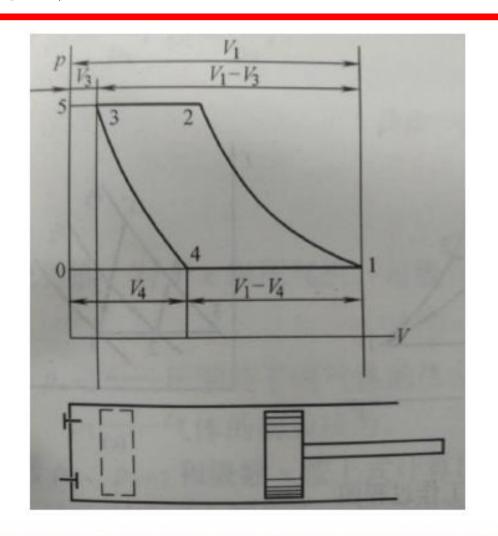
✓ 容积效率

$$\lambda_{V} = \frac{V_{1} - V_{4}}{V_{1} - V_{3}} = 1 - \frac{V_{4} - V_{3}}{V_{1} - V_{3}} = 1 - \frac{V_{3}}{V_{1} - V_{3}} \left(\frac{V_{4}}{V_{3}} - 1\right)$$

$$= 1 - c \left[\left(\frac{p_{2}}{p_{1}}\right)^{\frac{1}{n}} - 1 \right]$$

$$= 1 - c \left[(\beta)^{\frac{1}{n}} - 1 \right]$$

讨论:



余隙使一部分气缸容积不能被有 效利用,升压比越大越不利。



□余隙对理论压缩轴功的影响

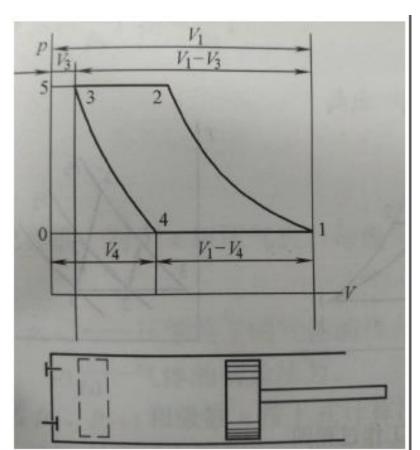
 $W_C =$ 面积12341=面积12501-面积43504= $W_{1-2} - W_{3-4}$

$$= \frac{n}{n-1} p_1 V_1 \left(1 - \left(\frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} \right) - \frac{n}{n-1} p_4 V_4 \left(1 - \left(\frac{p_3}{p_4} \right)^{\frac{n-1}{n}} \right)$$

$$= \frac{n}{n-1} p_1(V_1 - V_4) \left(1 - (\frac{p_2}{p_1})^{\frac{n-1}{n}} \right)$$

$$= \frac{n}{n-1} p_1 V \left(1 - (\frac{p_2}{p_1})^{\frac{n-1}{n}} \right) = m_{\pm \vec{p}} \frac{n}{n-1} RT_1 \left(1 - (\frac{p_2}{p_1})^{\frac{n-1}{n}} \right)$$

$$w_c = \frac{n}{n-1} RT_1 \left(1 - (\frac{p_2}{p_1})^{\frac{n-1}{n}} \right)$$



即余隙对单位产气量的理论耗功无影响



口余隙对理论压缩轴功的影响

归纳:

余隙存在使 1) 每周期生产量下降

2) 每周期理论耗功减少,

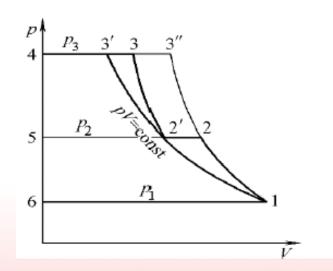
但单位产气量的理论耗功不变

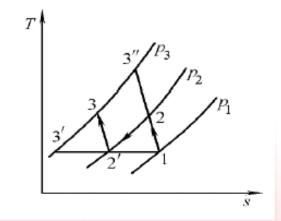


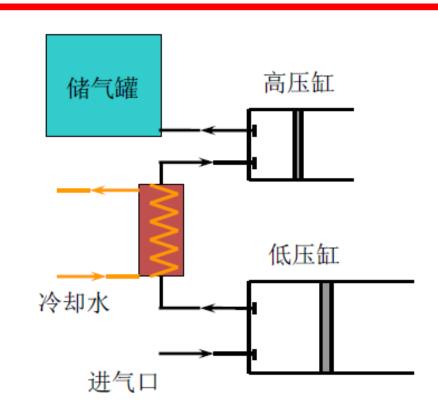
口多级活塞式压气机的工作过程

工程上需要高压气体,但压缩过程中随P升高T升高;此外,压缩终温过高会导致 η_V 下降。

$$T_2 = T_1 \left(\frac{P_2}{P_1}\right)^{\frac{n-1}{n}}$$







目的: 节省功的消耗; 降低排气温度



口级间压力的确定

✓ 理论耗功分析

每生产1 kg压缩气体: $W_s = W_{s,l} + W_{s,h}$

$$= \frac{n}{n-1} p_1 V_1 \left[1 - \left(\frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} \right]$$

$$+\frac{n}{n-1}p_2V_2\left[1-\left(\frac{p_3}{p_2}\right)^{\frac{n-1}{n}}\right]$$

$$= \frac{n}{n-1} p_1 V_1 \left[2 - \left(\frac{p_2}{p_1} \right)^{\frac{n-1}{n}} - \left(\frac{p_3}{p_2} \right)^{\frac{n-1}{n}} \right]$$

当两级的升压比相同时,两级压缩所需的总轴功为最小。



口级间压力的确定

✓ 理论耗功分析

得
$$P_2 = \sqrt{P_1 P_3}$$

当两级的升压比相同时,两级压缩所需的总轴功为最小。



口级间压力的确定

推广: 若为Z级,则 $\beta_1 = \beta_2 = ... = \beta_z = \sqrt[Z]{\frac{P_{Z+1}}{P_1}}$ 时 $w_S = w_{S,min}$

有利之处:

a.各级所耗轴功相等 $w_{s,i} = \frac{n}{n-1} RT_1 \left(1 - \beta_i^{\frac{n-1}{n}} \right)$ 有利于压气机曲轴平衡(总耗功 $w_s = zw_{s,i}$)

b.各级气缸终温相同 $T = T_1 \beta_i^{\frac{n-1}{n}}$ 每个气缸的温度条件相同。

C.各级气缸散热相同 $q_i = \frac{n-k}{n-1} c_V \Delta T$ 各中间冷却器散热相等 $q_{\psi,i} = c_P \Delta T$

d.对提高整机容积效率 η_V 有利 采取冷却措施,力求接近定温压缩。



口压气机的效率

✓ 定温效率

$$\eta_{C,T} = \frac{w_{s,T}}{w_s'}$$

可逆与不可逆之比

✓ 绝热压缩效率

$$\eta_{c.s} = \frac{w_{s.s}}{w'_{s.s}}$$

可逆与不可逆之比



例4.6 空气,三级压缩从 0.1MPa, 20℃ 压缩 到12.5MPa, 假定 进入每级气缸时空气温度相等,各级多变指数 n=1.3, m=120kg/h。

求: ① β_1 , β_2 , β_3 ;

- ②各级排气温度及压气机最小功率;
- ③假如单级压缩,则出口气体温度及功率。



□思考题 全部

□习题 4-1、4-7、4-9、4-10、4-13、4-15

