大学基础物理学

University Fundamental Physics

华东师范大学

李波 2019年

8.1 热力学第一定律



机械能守恒定律 $A_{ext} + A_{int, n-cons} = E_B - E_A$

外力做功

外力对系统做的功

$$A_{ext} = A' + Q = \Delta E$$

系统对外界做功 A

$$Q = \Delta E + A$$

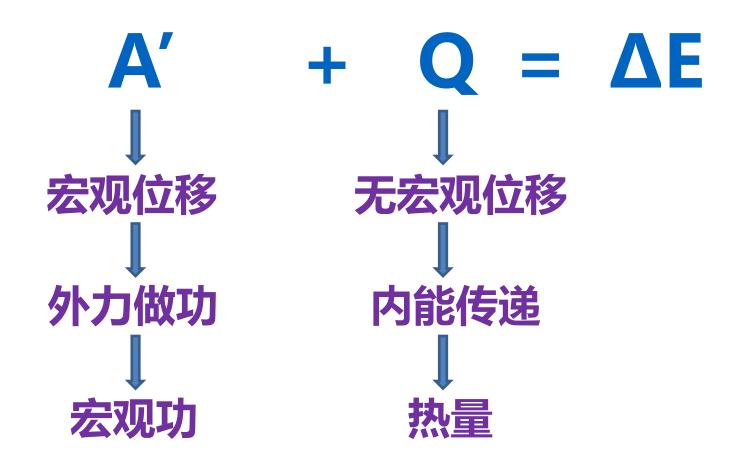
在一个给定过程中,外界对系统做的功和传递给系统的热量之和等于系统的内能增量,这也

就是热力学第一定律

大学基础物理学(University Fundamental Physics)



热力学第一定律:



8.2 准静态过程

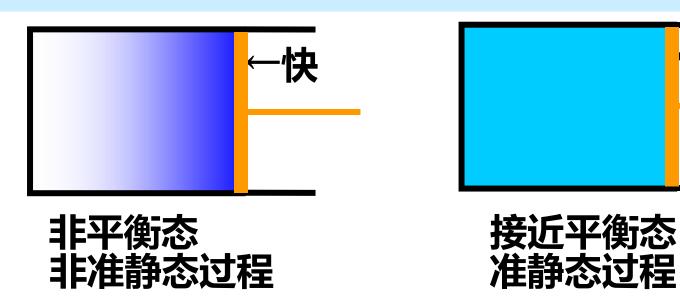


缓慢

为利用平衡态的性质,引入准静态过程。

系统的每一状态都**无限接近**于平衡态的过程。 即准静态过程是由一系列平衡态组成的过程。

准静态过程是一个理想化的过程,是实际过程的近似。



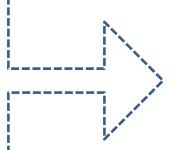
8.2 准静态过程



平衡即不变



过程即变化



无限缓慢

只有过程进行得无限缓慢,每个中间态才可看作是平衡态。

如何判断 "无限缓慢" Yes or No ???

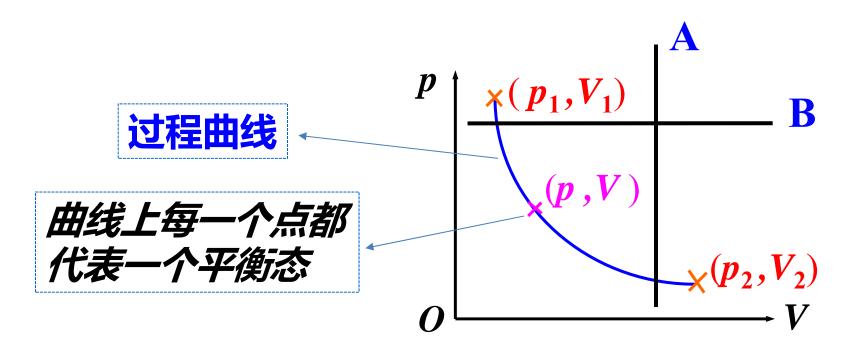
弛豫时间 (relaxation time): 平衡态刚刚被破坏形成的

平衡态恢复到平衡态所需要的时间。

过程变化的时间 >> 弛豫时间 就可以看作为准静态过程,无限缓慢是一个相对的概念。



准静态过程可以用过程曲线来表示:



平衡态组成的准静态过程, 非平衡态无法做出过程曲线

改变系统状态的方法: 作功 & 传热

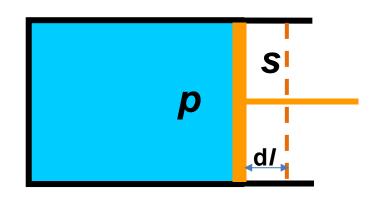


通过作功可以改变系统的状态

在忽略摩擦力的情况下, 气体对外界做的

体积功: dA = psdl = pdV

膨胀,dV > 0,则系统对外做功 外做功 缩小,dV < 0,则外界对 系统做功



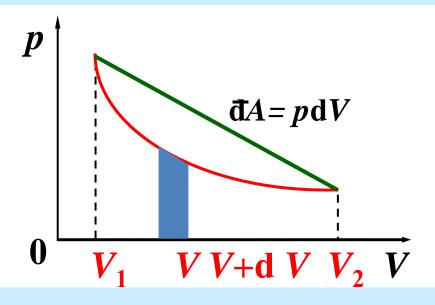
系统经历准静态过程,体积由V₁变化到V₂时,系统对外界做

的总功为
$$A = \int_{V_1}^{V_2} p \, \mathrm{d} V$$



过程曲线下的面积 = 功

初态,终态相同功也不一定一样,和过程有关。因此,功是过程量



 $Q = \Delta E + A$

内能E由系统状态决定,和过程无关,是状态量

热量Q也是 过程量



过程量与状态量

过程量 A, Q

状态量 E

$$Q = \Delta E + A$$



一摩尔物质温度升高1度所吸收的热量叫

摩尔热容量, 即:

$$C_{\rm m} = \frac{1}{\nu} (\frac{\overline{\mathrm{d}} Q}{\mathrm{d} T})$$

定体摩尔热容量

$$C_{V, m} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{\overline{d}Q}{dT} \right)_{V}$$

定压摩尔热容量

$$C_{p, m} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{d Q}{d T} \right)_{p}$$



定体摩尔热容量

$$C_{V, m} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{\overline{d}Q}{dT} \right)_{V}$$

体积不变 $dA_V = 0$

做功为 0

$$C_{V, \text{m}} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{dQ}{dT}\right)_V \longrightarrow C_{V, \text{m}} = \frac{1}{\nu} \frac{dE}{dT}$$



$$C_{V, \text{m}} = \frac{i}{2}R$$
 \longleftarrow $E = \frac{i}{2}vRT$



定压摩尔热容量

$$C_{p, m} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{d Q}{d T} \right)_{p}$$

$$\left(\overline{d}Q\right)_p = dE + pdV$$

$$C_{p, m} = \frac{1}{\nu} \left(\frac{dQ}{dT}\right) p = C_{p, m} = \frac{1}{\nu} \frac{dE}{dT} + \frac{p}{\nu} \left(\frac{dV}{dT}\right)_{p}$$

$$C_{p, m} = \frac{i}{2}R + R \qquad \longleftarrow \qquad E = \frac{i}{2}vRT \qquad \& \qquad pV = vRT$$



$$C_{p, m} = \frac{i}{2}R + R$$

$$C_{V, m} = \frac{i}{2}R$$



$$C_{p, m} - C_{v, m} = R$$

迈耶公式

$$C_{p, m} = \frac{i}{2}R + R$$

$$C_{V, m} = \frac{i}{2}R$$

$$\gamma = \frac{C_{p, m}}{C_{V, m}} = \frac{i + 2}{i}$$

比热比

8.3 绝热过程



绝热过程: 系统和外界没有热量交换的过程。 下列条件下的过程可视为绝热过程:

- ▲ 良好绝热材料包围的系统发生的过程;
- ▲进行得较快而来不及和外界发生热交换的过程。

特点: $\overline{d}Q = 0$

由
$$dQ = dE + dA \rightarrow ?$$
?

8.3 绝热过程



常温下
$$\gamma = \text{const.}$$

$$\int \frac{\mathrm{d} p}{p} = \int -\gamma \frac{\mathrm{d} V}{V} \to \ln p = -\gamma \ln V + C'$$

$$\ln(pV^{\gamma}) = C' = \ln C$$

$$pV^{\gamma} = C$$
 — 绝热过程方程

或

$$p_1V_1^{\gamma}=p_2V_2^{\gamma}$$

另有

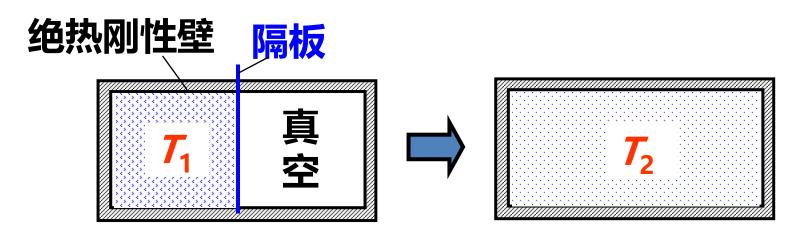
$$TV^{\gamma-1} = \text{const.}$$

$$p^{\gamma-1}T^{-\gamma}=\mathrm{const}$$

8.3 绝热过程



二.绝热自由膨胀(非准静态绝热过程)



器壁绝热: Q=0 热一律 $E_1=E_2$ 向真空膨胀: A=0

对理想气体: $T_1 = T_2$

$$V_2 = 2V_1$$
 $p_2 = 0.5p_1$



过程	A	Q	ΔΕ
等体	0	$\frac{i}{2}(p_2-p_1)V$	$\frac{i}{2}(p_2-p_1)V$
等温	$v RT \ln(V_2/V_1)$	$v RT \ln(V_2/V_1)$	0
绝热	$\frac{i}{2}(p_1V_1-p_2V_2)$	0	$\frac{i}{2}(p_2V_2-p_1V_1)$
等压	$p(V_2-V_1)$	$\frac{i+2}{2}p(V_2-V_1)$	$\frac{i}{2}p(V_2-V_1)$

v摩尔理想气体,经准静态从态1,变化到态2,以分子自由 度和系统初、末态表示A,Q,ΔE

循环过程

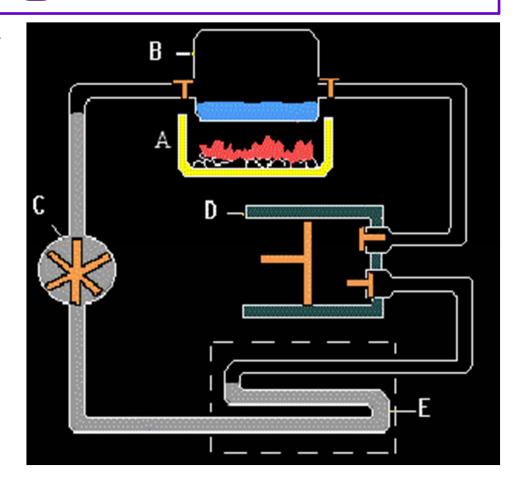


循环过程: 系统(如热机中的工质)经一系列

变化后又回到初态的整个过程叫循环过程。

实例: 火力发电厂的热力循环

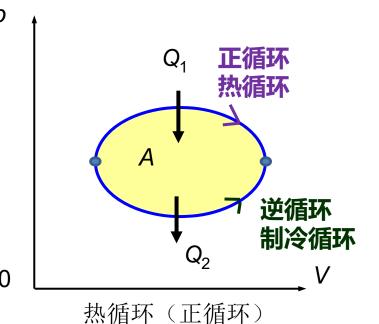
- 1. 一定量水从锅炉B中吸收热量Q1变成高温高压蒸汽。
- 2. 进入气缸D, 膨胀推动 汽轮机对外做功A1。
- 3. 做功后,温度和压强大 为降低,成为废气。
- 4. 废气进入冷凝器E后凝 结为水,放出热量Q2
- 5. 由泵C对水做功A2,将 其压入锅炉。



循环过程



如果循环的各阶段均为准静态过程,则循环过程可用状态图(如 p - V 图)上的闭合曲线表示。



定义热循环效率:

$$\frac{\eta = A}{Q_1} = \frac{Q_1 - |Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1}$$

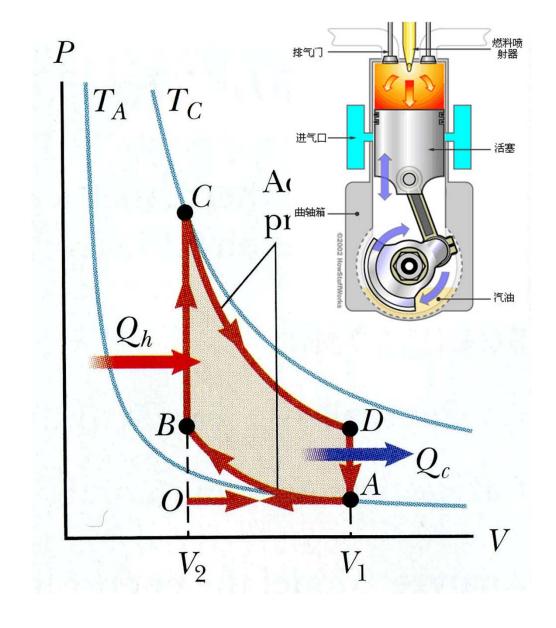
$$\eta_{
m \underline{x}$$
汽机 ~十几 % , $\eta_{
m \underline{n}}$ ~20-30 %

循环过程



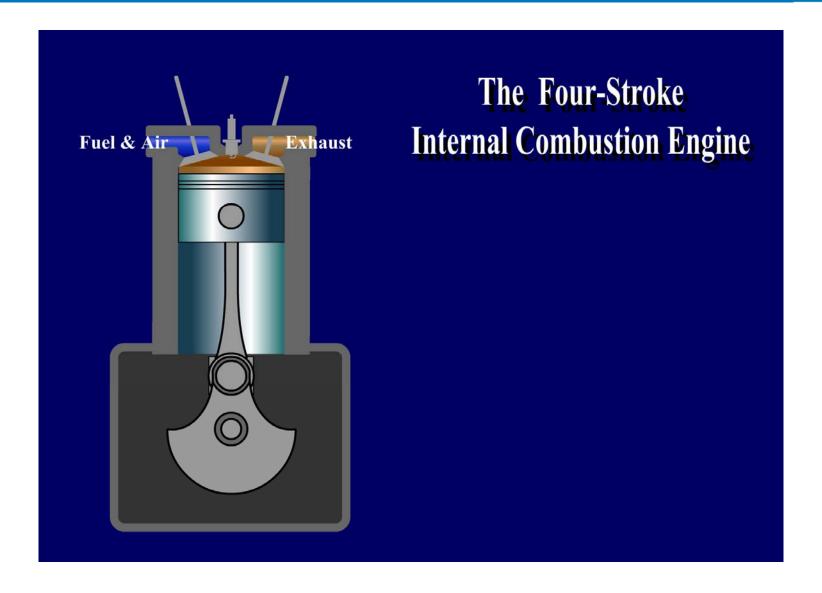
1876,德国工程师奥托



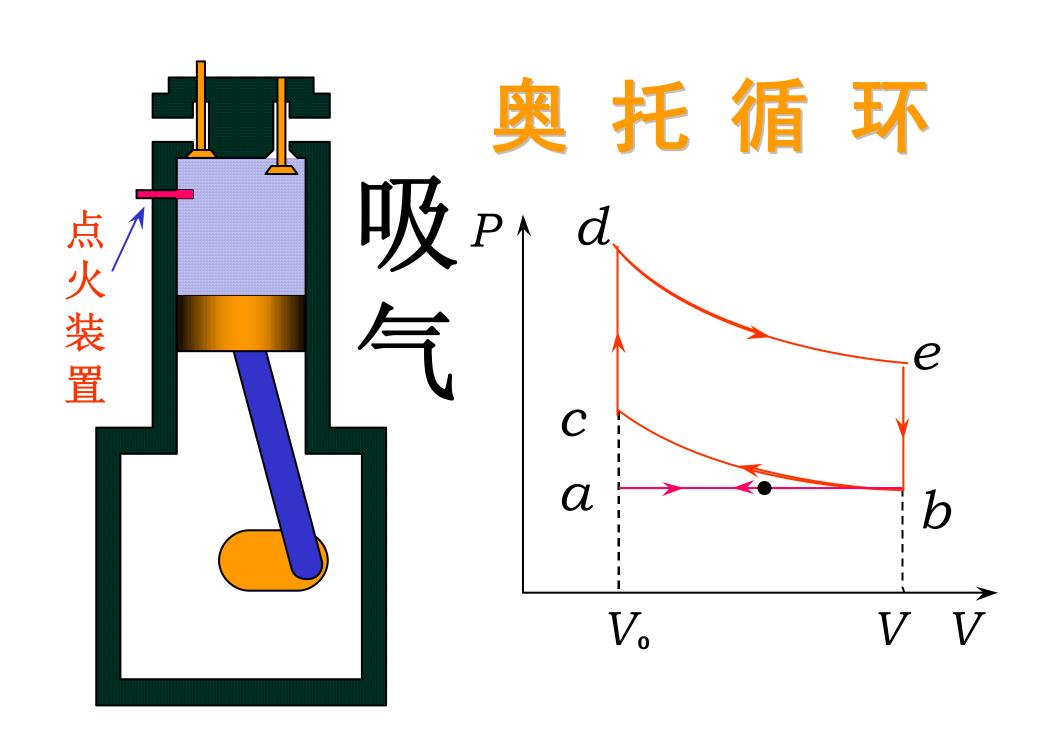


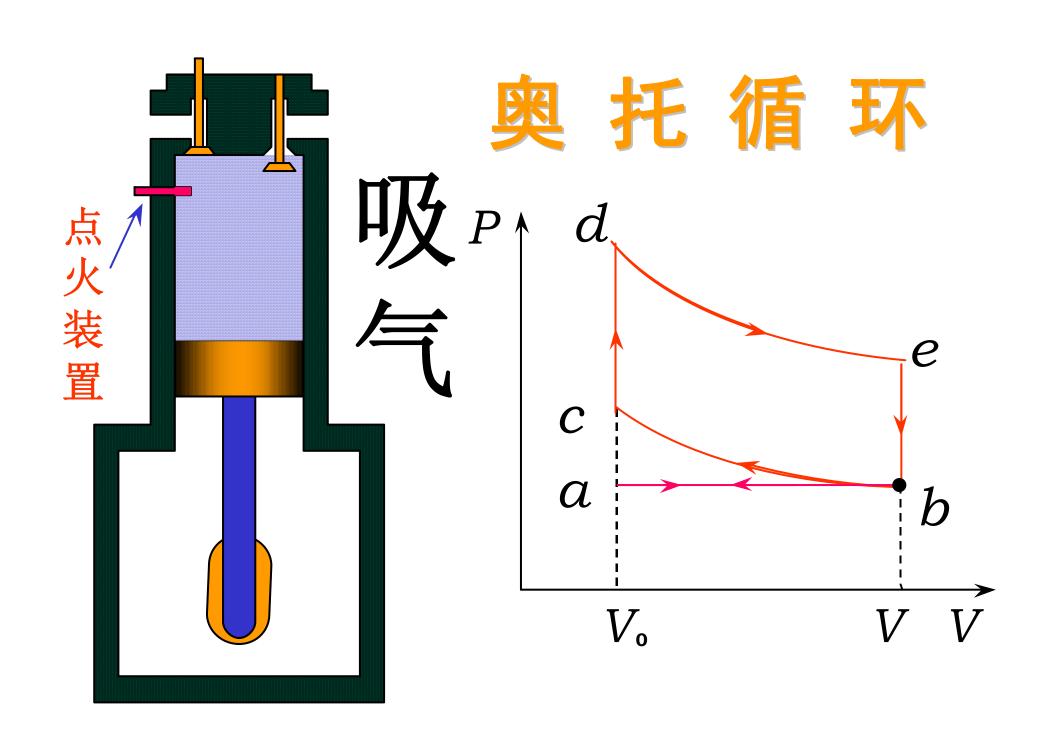
奥托过程

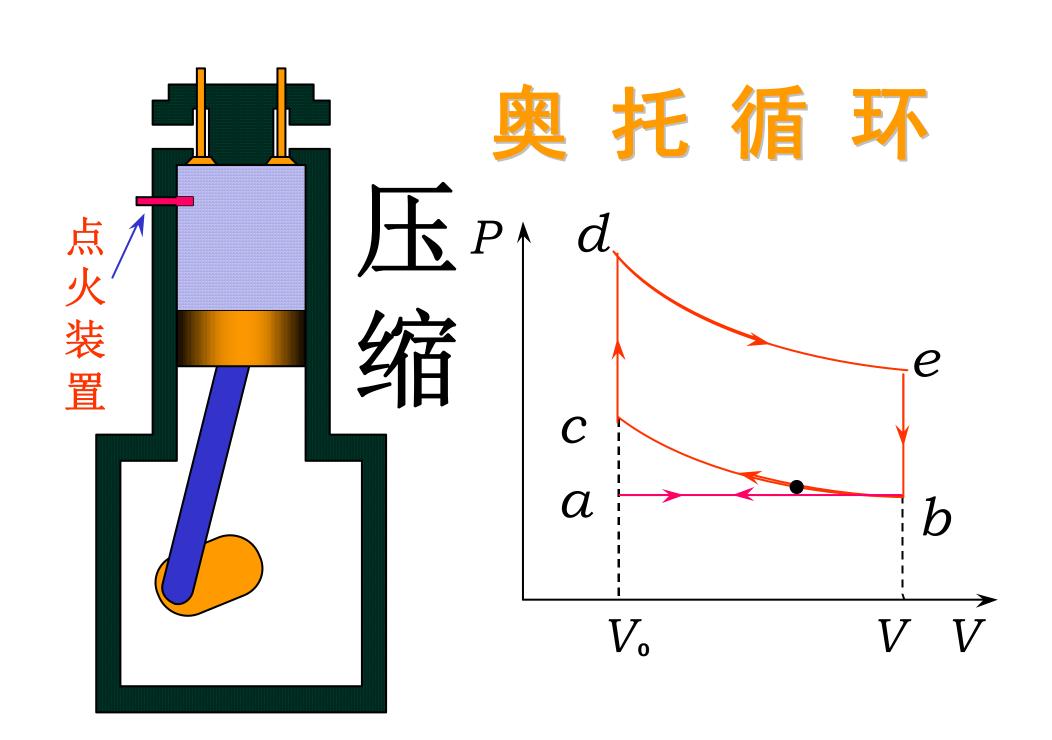


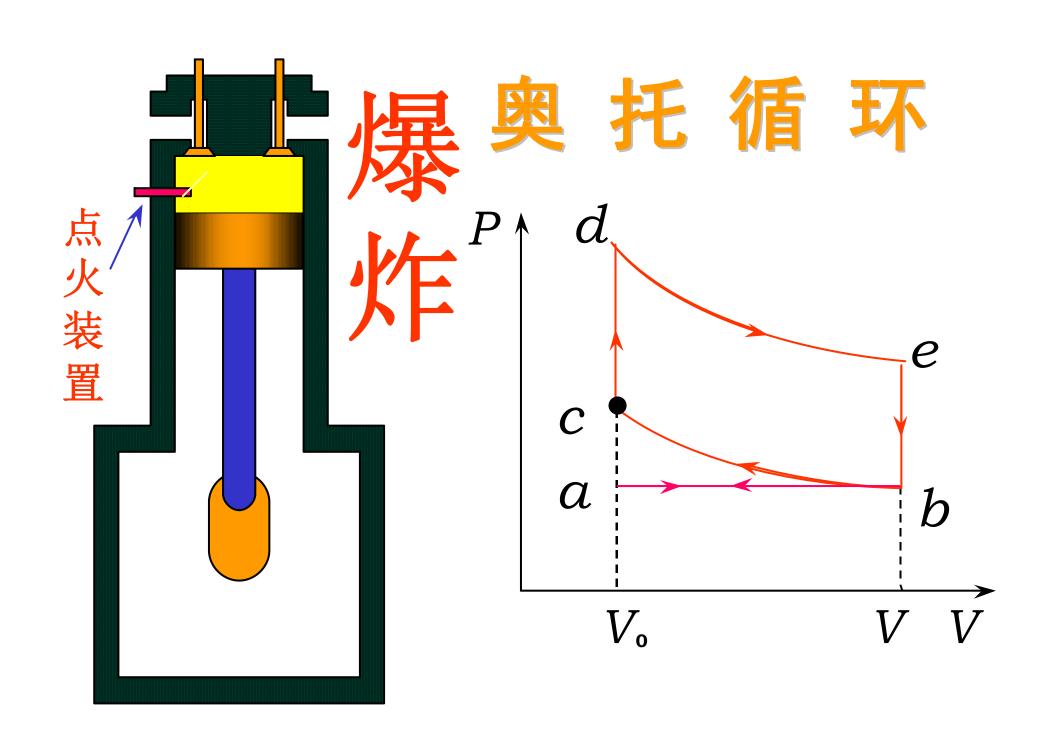


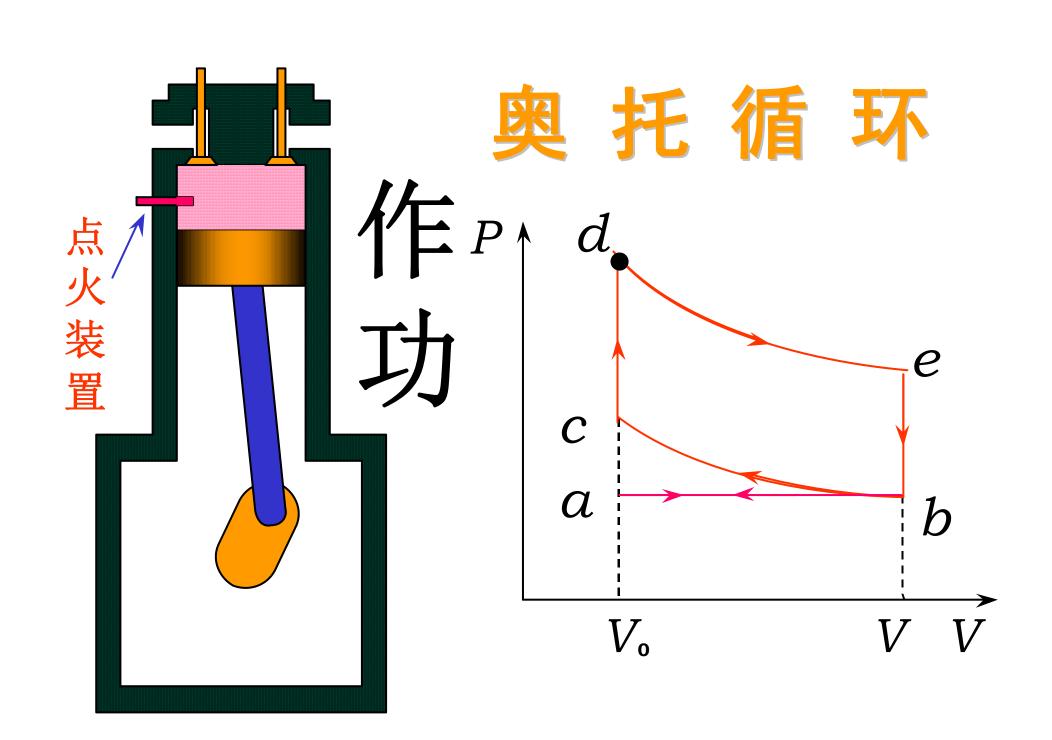
四冲程: http://science.sbcc.edu/~physics/flash/heatengines/4stroke.html

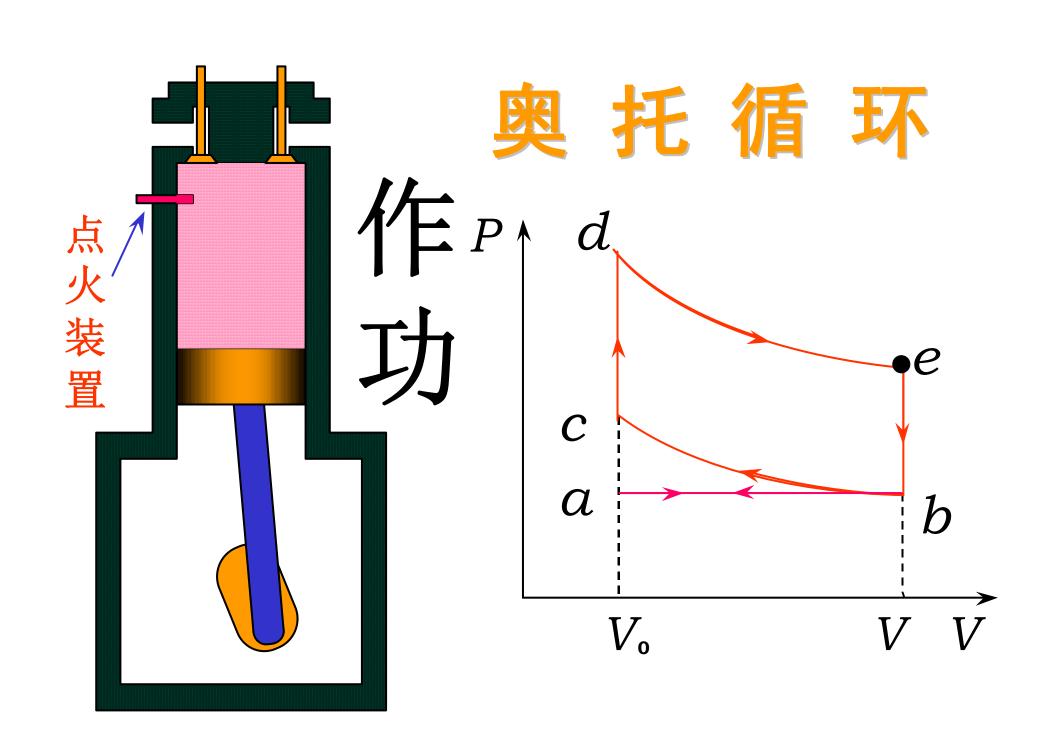


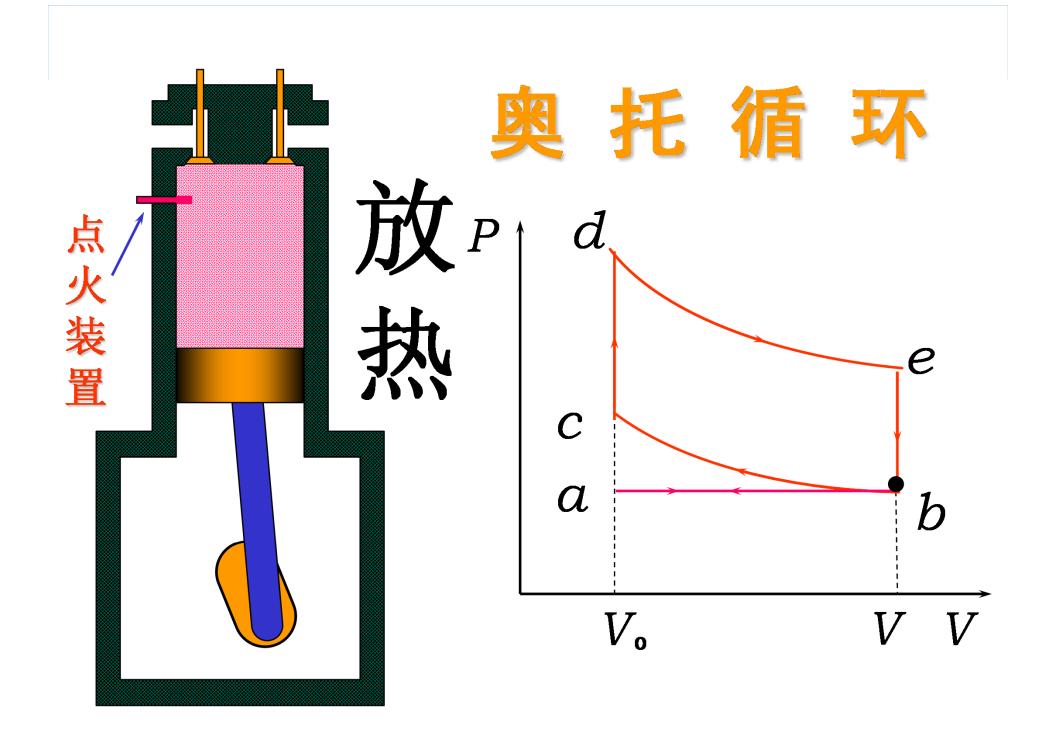


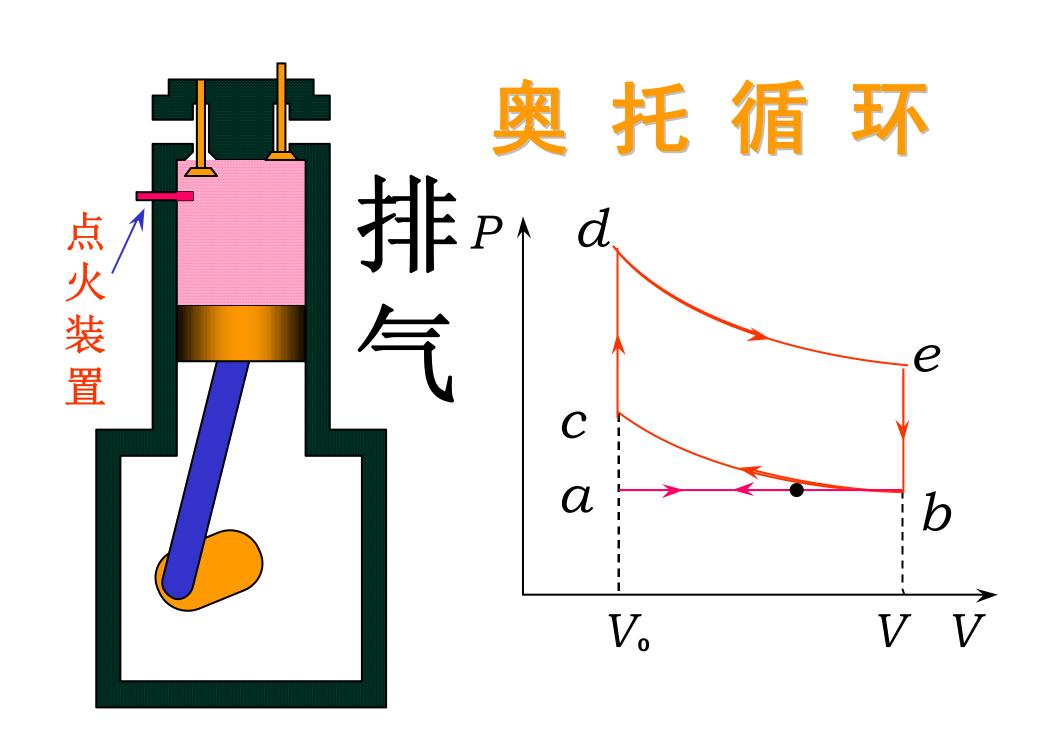


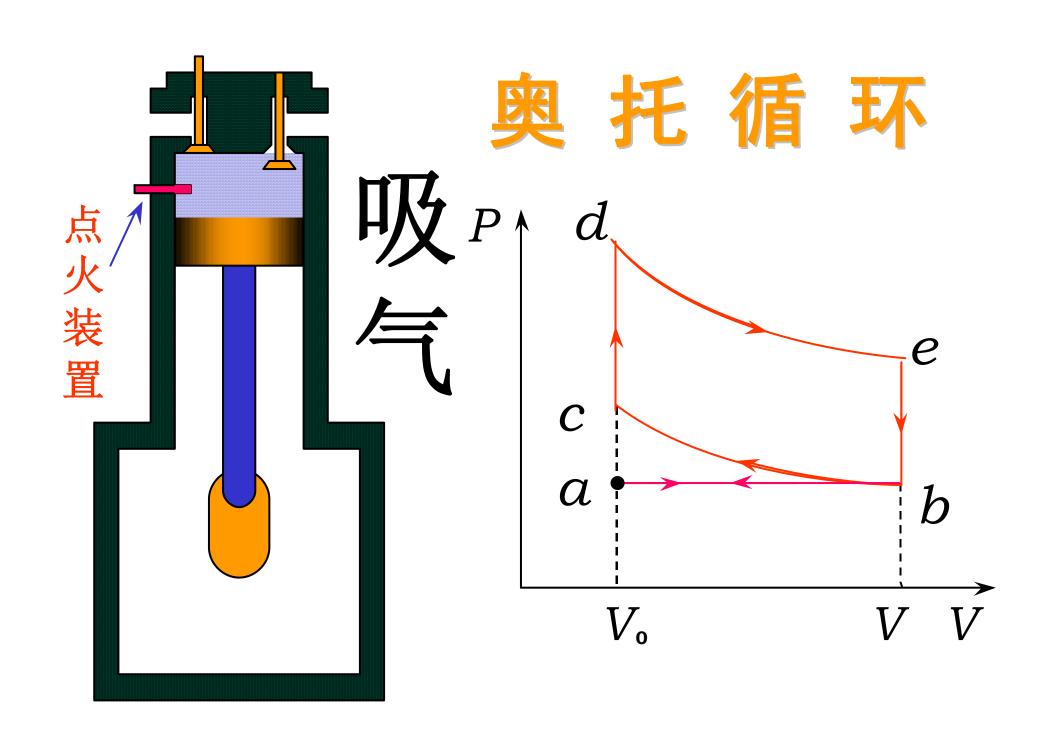














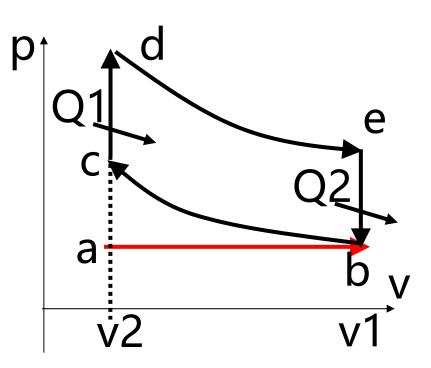
例:空气标准奥托循环的效率

1: (b-c, 绝热压缩, V1, T1---V2, T2)

2: (c-d, 等体吸热, V2, T2---V2, T3)

3: (d-e, 绝热膨胀, V2, T3---V1, T4)

4: (e-b, 等体放热, V1, T4---V1, T1)



$$\eta = \frac{A}{Q_1} = \frac{Q_1 - |Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1}$$



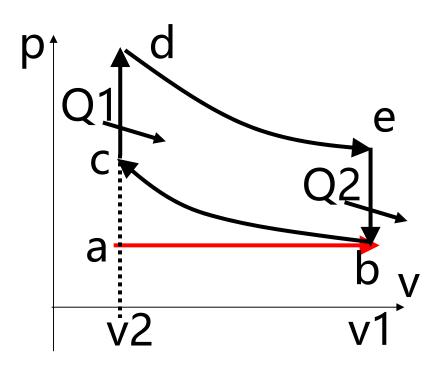
2: c-d, 等体吸热 V2, T2---V2, T3

$$\mathbf{Q}_{1} = \nu \mathbf{C}_{V,m} (\mathbf{T}_{3} - \mathbf{T}_{2})$$

4: e-b, 等体放热 V1, T4---V1, T1

$$\mathbf{Q}_2 = \nu \mathbf{C}_{\mathrm{V,m}} (\mathbf{T}_4 - \mathbf{T}_1)$$

$$\eta = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{T_4 - T_1}{T_3 - T_2}$$

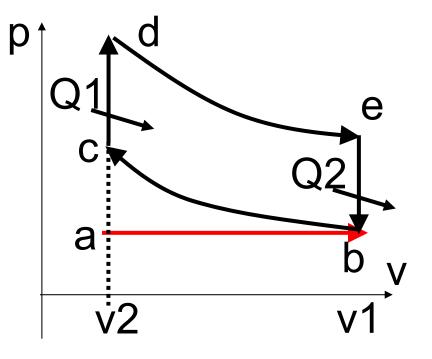




1: b-c, 绝热压缩 V1, T1---V2, T2

$$\frac{\mathbf{T_2}}{\mathbf{T_1}} = (\frac{\mathbf{V_1}}{\mathbf{V_2}})^{\gamma - 1}$$

3: d-e, 绝热膨胀 V2, T3---V1, T4

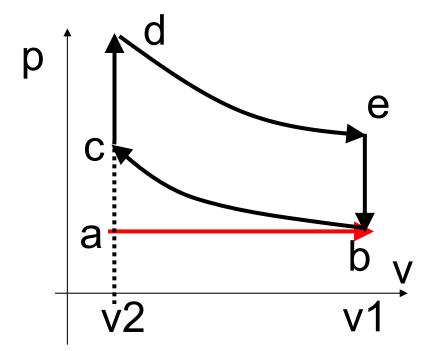


$$\frac{T_3}{T_4} = \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\gamma - 1} \qquad \frac{T_3}{T_4} = \frac{T_2}{T_1} = \frac{T_3 - T_2}{T_4 - T_1} = \left(\frac{V_1}{V_2}\right)^{\gamma - 1}$$



$$\eta = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{T_4 - T_1}{T_3 - T_2}$$

$$= 1 - \frac{1}{\frac{T_2}{T_1}} = 1 - \frac{1}{\frac{V_1}{V_2}} = 1 - \frac{1}{(r)^{\gamma - 1}}$$



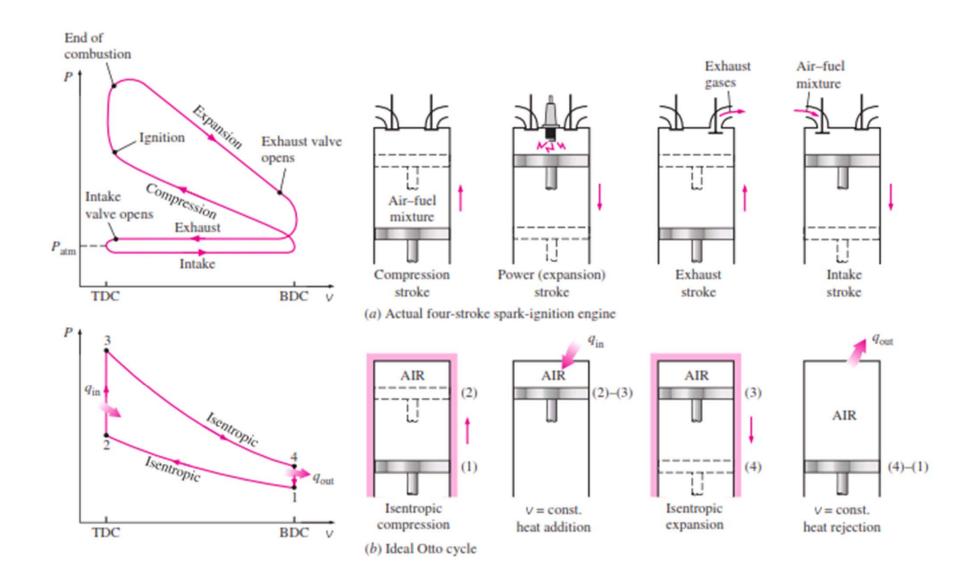
压缩比
$$\frac{\mathbf{V_1}}{\mathbf{V_2}} = \mathbf{r}$$

$$\eta == 1 - \frac{1}{(7)^{0.4}} = 55\%$$

而实际的效率只有25%左右

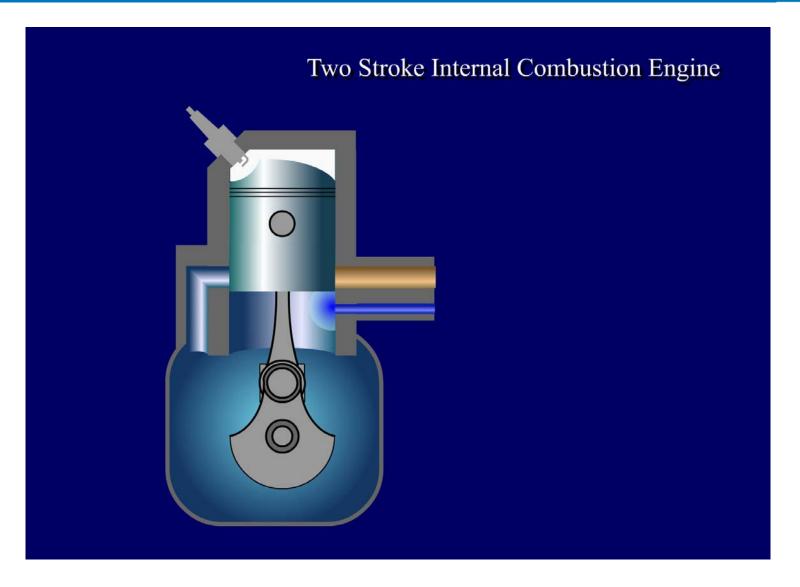
奥托过程





奥托过程



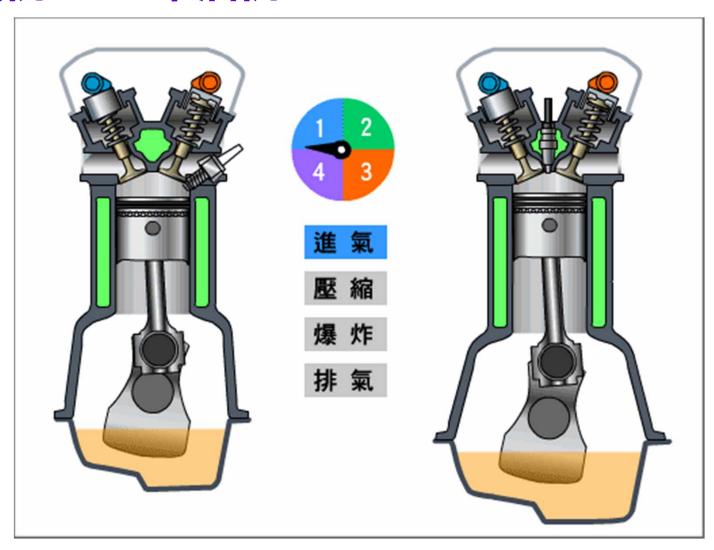


两冲程 http://science.sbcc.edu/~physics/flash/heatengines/2stroke.html

奥托过程



汽油机 VS 柴油机





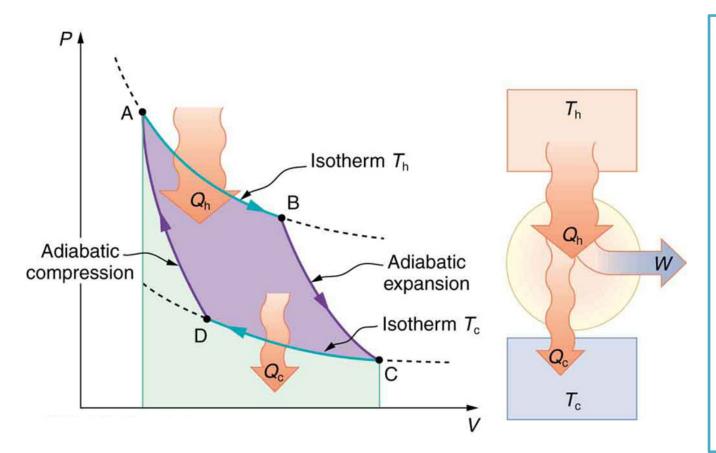
法国, 卡诺, 1796-1832 第一个把热和动力联系起来的人, 是热力学的真正的理论基础建立者。





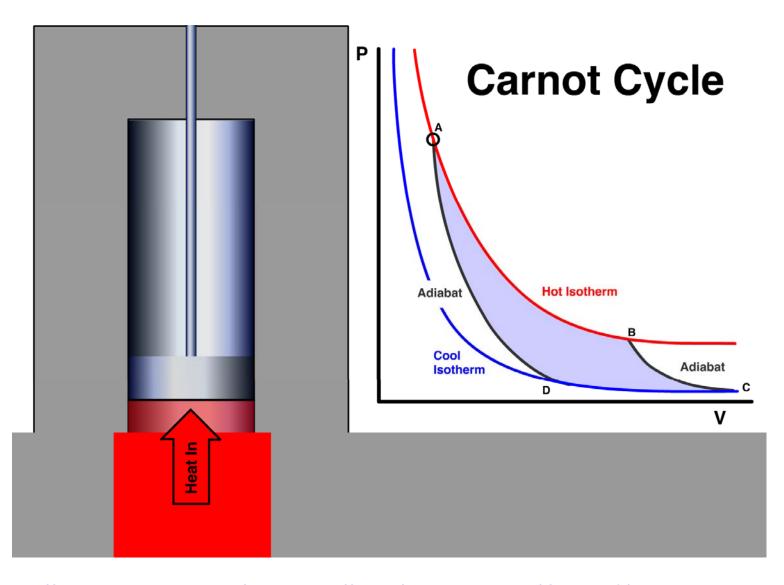
卡诺循环: 工质只和两个恒温热库交换

热量的准静态、无摩擦循环。



- A-B 高温接触 等温膨胀
- B-C 离开热源 绝热膨胀
- C-D 低温接触 等温压缩
- D-A 离开热源 绝热压缩





http://science.sbcc.edu/~physics/flash/heatengines/Carnot%20cycle.html

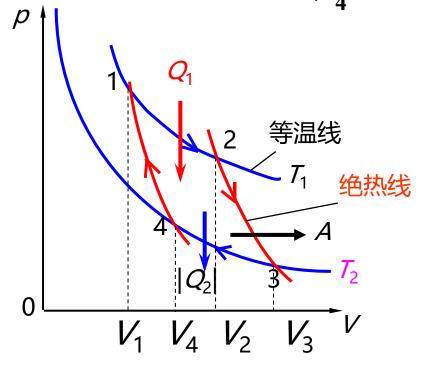


对理想气体工质:

$$1\rightarrow 2$$
: Q_1

$$|Q_2| = |A_2| = \nu RT_2 \ln \frac{V_3}{V_4}$$

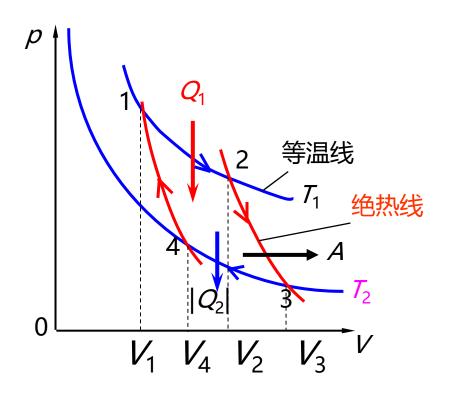
$$\eta_c = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{T_2 \ln \frac{V_3}{V_4}}{T_1 \ln \frac{V_2}{V_1}}$$





$$\eta_c = 1 - \frac{|Q_2|}{Q_1} = 1 - \frac{T_2 \ln \frac{V_3}{V_4}}{T_1 \ln \frac{V_2}{V_1}}$$

$$\eta_c = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$



2 \rightarrow 3: $T_1V_2^{\gamma-1} = T_2V_3^{\gamma-1}$ $\left\{\begin{array}{l} V_2 \\ V_1 \end{array} = \frac{V_3}{V_4} \right\}$

$$T_1 V_1^{\gamma - 1} = T_2 V_4^{\gamma - 1}$$

$$\frac{V_2}{V_1} = \frac{V_3}{V_4}$$



卡诺热机循环的效率

$$\eta_c = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$

$$T_1 \sim 100 \,^{\circ}\text{C}, T_2 \sim 30 \,^{\circ}\text{C}$$

$$\eta_c \sim 19\%$$

$$T_1 \sim 200 \,^{\circ}\text{C}$$
, $T_2 \sim 30 \,^{\circ}\text{C}$

$$\eta_c \sim 36\%$$

$$T_1 \sim 300 \,^{\circ}\text{C}, T_2 \sim 30 \,^{\circ}\text{C}$$

$$\eta_c \sim 47\%$$

$$T_1 \sim 600 \,^{\circ}\text{C}$$
, $T_2 \sim 30 \,^{\circ}\text{C}$

$$\eta_c \sim 65\%$$



卡诺热机循环的效率
$$\eta_c = 1 - \frac{Q_2}{Q_1} = 1 - \frac{T_2}{T_1}$$
 $\frac{Q_2}{Q_1} = \frac{T_2}{T_1}$

$$\frac{Q_2}{Q_1} = \frac{T_2}{T_1}$$

说明: ① η_c 与理气种类、M、p、V无关 只与7、7。有关, 热力学温标。

② $T_1 \uparrow$, $T_2 \downarrow \rightarrow \eta_c \uparrow$, 实用上是 $\uparrow T_1$ 。

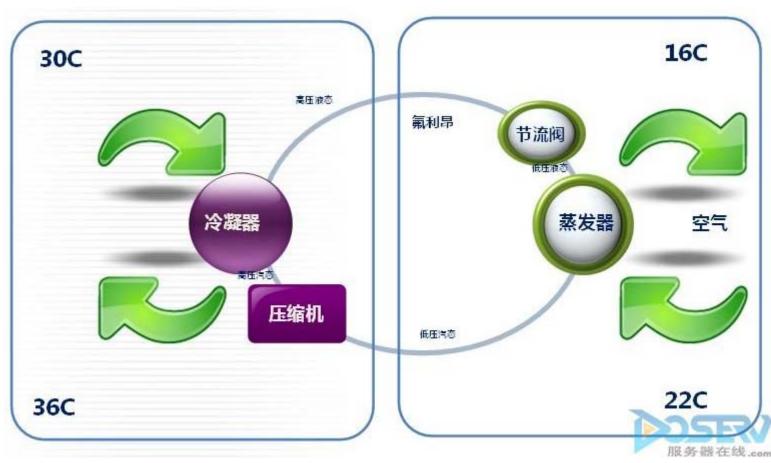
现代热电厂: $T_1 \sim 600$ °C, $T_2 \sim 30$ °C (873K) (303K)

理论上: $\eta_c \sim 65\%$, 实际: $\eta < 40\%$

非卡诺,非准静态,有摩擦。 原因:

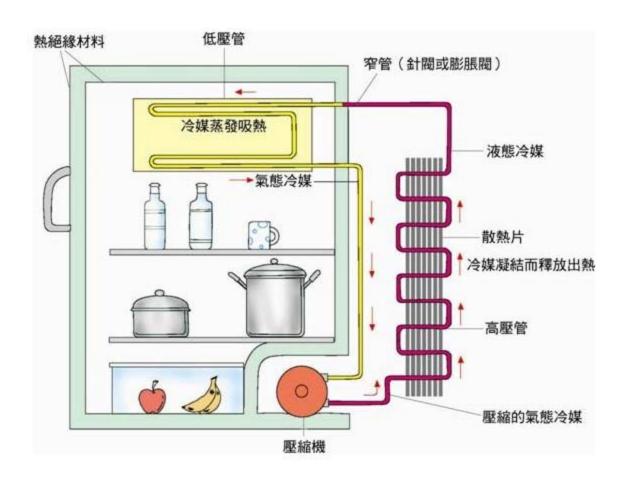
致冷循环





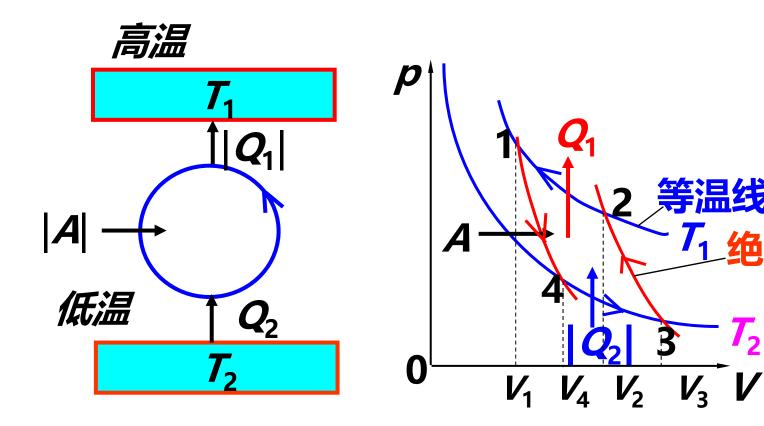
压缩机内流动的F12是在液体状态温度为-20~-30度,0度时为气体,经过压缩可以变成液体.压缩出来后的液体首先到室内机的散热盘管上,在室内机里有一风机,吸收室内的空气,吸收进来的空气经过散热盘管,变冷后通过送风口又回到室内,这样不断对室内的空气进行热交换.经过室内盘管的F12气体再流向室外机,送到压缩机内压缩.





致冷循环





致冷系数

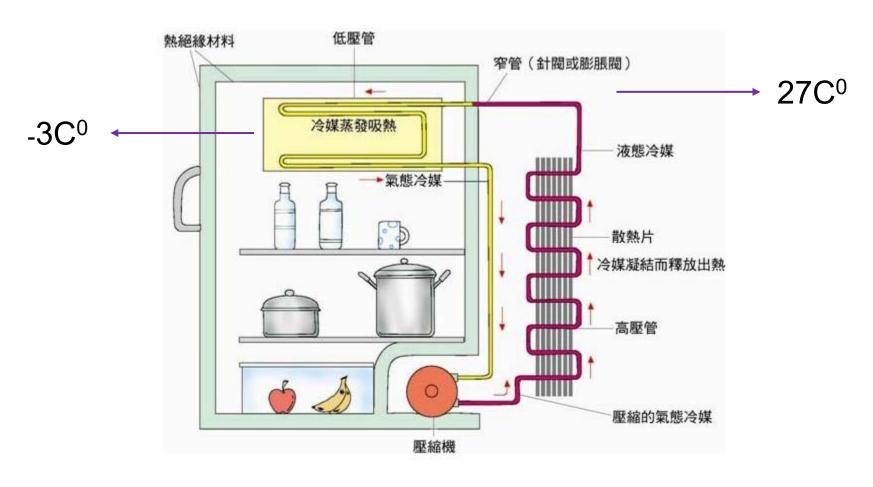
$$\boldsymbol{w} = \frac{\boldsymbol{Q}_2}{|A|}$$

卡诺致冷机

$$\boldsymbol{w}_c = \frac{T_2}{T_1 - T_2}$$

致冷循环





$$\mathbf{w}_c = \frac{T_2}{T_1 - T_2} = \frac{270}{300 - 270} = 9$$