



فصل

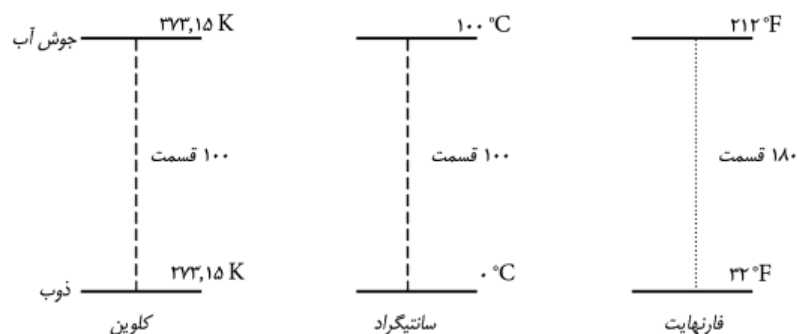
حرارت

و قوانین ترمودینامیک

۱۱-۱- حرارت

۱۱-۲- دما

مقیاسهای دمایی



شکل ۱۱-۲

$$\Delta T(K) = \Delta T(^{\circ}C)$$

$$T(K) = 273.15 + T(^{\circ}C)$$

$$\Delta T(^{\circ}F) = 1.8 \Delta T(^{\circ}C)$$

$$T(^{\circ}F) = 32 + 1.8 T(^{\circ}C)$$

۱۱-۳- گرما (Q)

۱۱-۴- آثار گرما **مثال ۱. تغییر دما ۲. تغییر حالت ۳. تغییر ابشار**

۱۱-۴-۱- تغییر دما

ظرفیت گرمایی C مقدار گرمایی که یک جسم می گیرد تا دمای آن یک درجه سانتیگراد افزایش یابد.

$$C = \frac{Q}{\Delta T}$$

ظرفیت گرمایی ویژه یا گرمای ویژه c

مقدار گرمایی که واحد جرم جسم می گیرد تا دمای آن یک درجه سانتیگراد افزایش یابد.

$$c = \frac{Q}{m \Delta T}$$

مثال (۱۱-۴). در یک ظرف با ارزش آبی $25 \text{ Cal/}^{\circ}\text{C}$ مقدار 100 g آب در دمای 20°C وجود

دارد. اگر قطعه ای فلز با دمای 90°C درون آب انداخته و شرایط بی در رو حاکم شود، دمای

تعادل 22°C خواهد شد. ظرفیت گرمایی فلز چقدر است؟

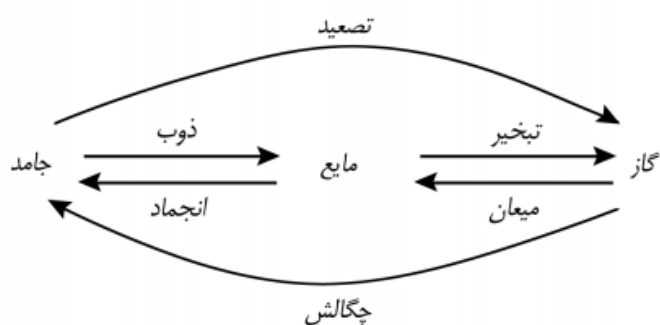
$$Q = 0 \rightarrow m_c \Delta T_1 + C \Delta T_1 + m_r c_r \Delta T_r = 0 \quad 100(1)(22-20) + 25(22-20) + (m_r c_r)(22-90) = 0$$

$$m_r c_r = C = \frac{250}{68} = 3/68 \text{ cal/}^\circ\text{C}$$

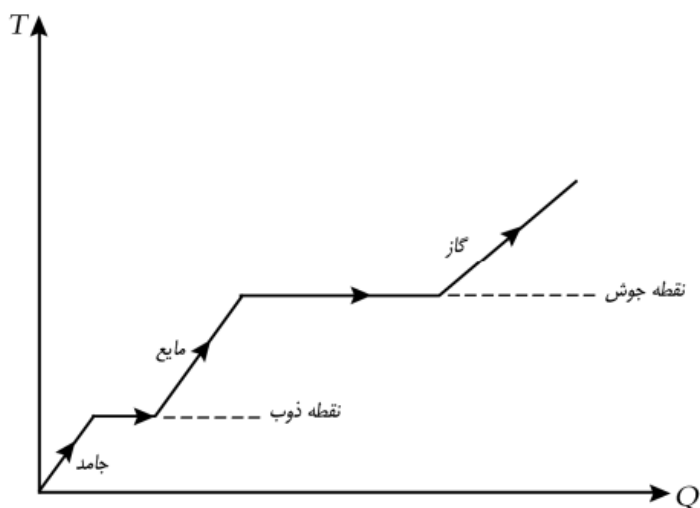
۱۱-۴-۲- تغییر حالت

گرمای نهان (L) مقدار گرمایی که واحد جرم جسم در دمای ثابت می‌گیرد (یا از دست می‌دهد) تا از یک حالت به حالت دیگر تبدیل شود.

$$L = \frac{Q}{m}$$



شکل ۱۱-۴



شکل ۱۱-۳

مثال (۱۱-۶). در یک ظرف بی در رو ۵۰ g یخ در دمای 20°C وجود دارد، (ارزش آبی ظرف

ناچیز) چه جرمی از بخار 100°C وارد ظرف کنیم تا پس از تعادل آب در دمای 40°C وجود داشته باشد.

آب (40°C) → آب (0°C) → یخ (0°C) → یخ (-20°C)

آب (40°C) → آب (100°C) → بخار (100°C)

$$Q = 0 \rightarrow m_c c_1 \Delta T_1 + m_l L_f + m_c c_2 \Delta T_2 + m(-L_v) + m c \Delta T_3 = 0$$

$$50(0/5)(0 - (-20)) + 50(80) + 50(1)(40 - 0) + m(-540) + m(1)(40 - 100) = 0$$

$$m = \frac{500 + 4000 + 2000}{600} = \frac{6500}{600} = 10/83 \text{ g}$$

۱۱-۴-۳- انبساط : برای جامدات انبساط خطی - انبساط سطحی - انبساط حجمی :

۱۱-۴-۳-۱- انبساط خطی

$$\alpha = \frac{\Delta L}{L_0 \Delta T} \quad \Delta L = \alpha L_0 \Delta T \rightarrow L - L_0 = \alpha L_0 \Delta T \rightarrow L = L_0(1 + \alpha \Delta T)$$

۱۱-۴-۲- انبساط سطحی

$$\frac{\Delta A}{A_0 \Delta T} = \alpha = \text{ضریب انبساط سطحی} \rightarrow A = A_0 (1 + \alpha \Delta T)$$

۱۱-۴-۳- انبساط حجمی

$$\frac{\Delta V}{V_0 \Delta T} = \beta = \text{ضریب انبساط حجمی} \rightarrow V = V_0 (1 + \beta \Delta T)$$

برای سیالات ضریب انبساط حجمی را با β نشان می‌دهیم:

$$\beta = \frac{\Delta V}{V_0 \Delta T} \rightarrow \Delta V = \beta V_0 \Delta T \rightarrow V = V_0 (1 + \beta \Delta T)$$

مثال (۱۱-۹). یک ظرف آلومینیومی به گنجایش ۴۰ lit در دمای ۲۰°C از مایعی پر شده

($\beta = 7/9 \times 10^{-5} / ^\circ \text{C}$) اگر دمای مجموعه به ۷۰°C برسد. چه مقدار مایع از ظرف بیرون می‌ریزد.

ظرف V - مایع V = ظرف ΔV - مایع ΔV = مقدار سرریز $\rightarrow V_0$ مایع = V_0 ظرف

$$\text{مقدار سرریز} = \beta V_0 \Delta T - \alpha V_0 \Delta T \rightarrow (\beta - \alpha) V_0 \Delta T = 10^{-5} (7/9 - 6/9) \times 40 \times 50 = 2 \times 10^{-2} \text{ lit}$$

۱۱-۵- راههای انتقال گرما

(الف) تابش، (ب) همرفت، (ج) رسانش

۱۱-۵-۱- تابش انتقال گرما توسط امواج الکترومغناطیس صورت گرفته، این امواج مکانیکی نیستند و برای انتشار

نیاز به محیط مادی ندارند به همین علت می‌توانند از محیط خلأ نیز عبور کنند و سرعت انتشار آنها

همان سرعت نور $C = 3 \times 10^8 \text{ m/s}$ است. آهنگ تابش انرژی از یک سطح در دمای T با جنس

سطح و دما و اندازه سطح (A) ارتباط دارد: $H = Ae \sigma T^4$ $\sigma = 5.67 \times 10^{-8} \text{ W/m}^2 \cdot \text{K}^4$

مثال (۱۱-۱۲). ورقه‌ای به شکل دایره به شعاع ۲۰ Cm از فولاد تا دمای ۷۰۰°C گرم شده، اگر

ضریب گسیلمندی ۰/۶ باشد، آهنگ تابش چقدر است؟

$$H = Ae \sigma T^4 \rightarrow H = \pi R^2 e \sigma T^4 = 3829.8 \text{ Wat}$$

۱۱-۵-۲- همرفت

انتقال گرما توسط مولکولهای ماده سیال به همراه انتقال ماده، همرفت را ایجاد می‌کند.

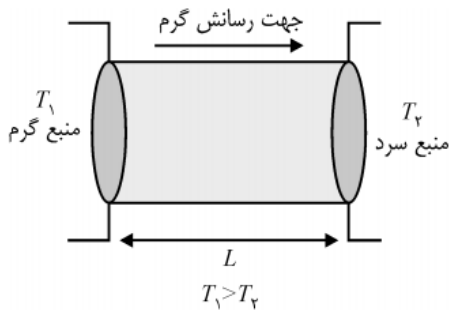
$$\Delta \rho = -\beta \rho \Delta T$$

۱۱-۵-۳- رسانش

انتقال گرما در واحد زمان بین نقاط مختلف جسم (در اثر اختلاف دما) را رسانش می‌نامیم.

اگر میله‌ای به طول L و سطح مقطع A بین دو منبع دمایی T_1 (گرم) و T_2 (سرد) قرارگیرد،

عوامل مؤثر در انتقال گرما (رسانش)



شکل ۷-۱۱

اختلاف دمای دو طرف (ΔT)

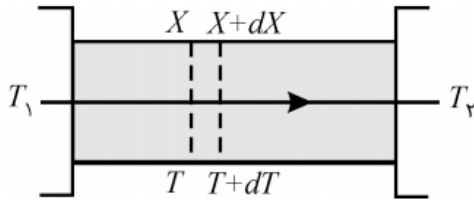
سطح تماس (A)

جنس میل: عامل کیفی با ضریب K

طول میل (ضخامت) (L)

$$H = -KA \frac{\Delta T}{L}$$

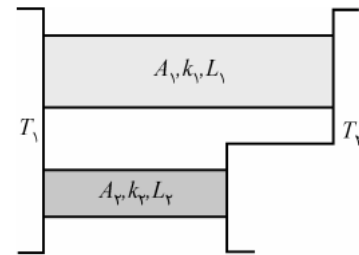
عبارت فوق مربوط به حالت پایا است. حالت پایا به وضعیتی گفته می‌شود که در آن دمای نقاط جسم در طول فرآیند انتقال گرما، بدون تغییر بماند.



شکل ۸-۱۱

در صورتی که حالت پایا نباشد : $H = -KA \frac{dT}{dx}$

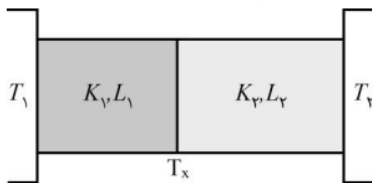
الف) ترکیب موازی : رسانش زیاد می‌شود.



شکل ۹-۱۱

$$H_t = \sum_{i=1}^n H_i$$

ب) ترکیب سری : رسانش کم می‌شود.



شکل ۱۰-۱۱

$$H_t = \frac{A(T_1 - T_2)}{\frac{L_1}{K_1} + \frac{L_2}{K_2}}$$

$$H_t = \frac{A(T_1 - T_2)}{\sum_{i=1}^n \frac{L_i}{K_i}}$$

برای حالتی که n تیغه متوالی باشند

مثال (۱۱-۱۳). الف) آهنگ انتقال گرما از پنجره شیشه‌ای به مساحت 3 m^2 و ضخامت 3 mm

که دمای یک طرف آن 20°C و طرف دیگر 10°C است را محاسبه کنید. ($K = 1 \text{ J/s.m.}^\circ \text{C}$)

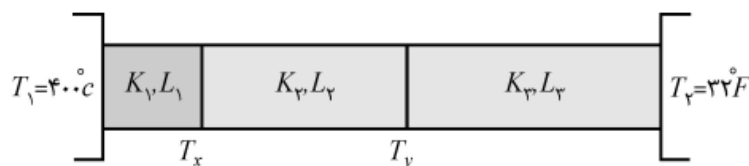
ب) اگر از پنجره دو جداره استفاده کنیم، آهنگ اتلاف گرما چقدر خواهد بود؟ (دو شیشه و یک لایه هوا هر یک به ضخامت 3 mm).

حل:

$$H = \frac{KA(T_1 - T_2)}{L} = \frac{1 \times 3 \times (20 - (-10))}{3 \times 10^{-3}} = 3 \times 10^4 \text{ J/S} \quad (\text{الف})$$

$$H = \frac{A(T_1 - T_2)}{\frac{L_1}{K_1} + \frac{L_2}{K_2} + \frac{L_3}{K_3}} = \frac{3(30)}{3 \times 10^{-3} \left(\frac{1}{1} + \frac{1}{0.24} + \frac{1}{1} \right)} = \frac{3 \times 10^4}{43/6} = 688 \text{ J/S} \quad (\text{ب})$$

مثال (۱۱-۱۵). مطابق شکل ۳ میله با مشخصات داده شده، به طور متوالی به هم متصل شده و بین دو منبع دمایی قرار گرفته‌اند. سطح مقطع میله‌ها با هم برابر است، دما در محل اتصال میله‌ها چقدر است؟



شکل ۱۱-۱۱

$$L_1 = \frac{1}{2} L_2 = \frac{1}{3} L_3 \quad \text{و} \quad K_1 = 2K_2 = 3K_3$$

حل: ابتدا رسانش کلی را بر حسب مشخصات میله ۱ محاسبه می‌کنیم.

$$T_2 = 32^\circ\text{F} = 0^\circ\text{C}$$

$$H = \frac{A(T_1 - T_2)}{\frac{L_1}{K_1} + \frac{L_2}{K_2} + \frac{L_3}{K_3}} = \frac{A(400 - 0)}{\frac{L_1}{K_1} + \frac{2L_1}{\frac{1}{2}K_1} + \frac{3L_1}{\frac{1}{3}K_1}} = \frac{A(400)}{\frac{L_1}{K_1}(1 + 4 + 9)} = \frac{K_1 A}{L_1} \left(\frac{400}{14} \right)$$

$$H_1 = \frac{K_1 A (T_1 - T_x)}{L_1} = \frac{K_1 A}{L_1} (400 - T_x) \rightarrow H_1 = H$$

$$\rightarrow \frac{K_1 A}{L_1} (400 - T_x) = \frac{K_1 A}{L_1} \left(\frac{400}{14} \right)$$

$$400 - T_x = \frac{400}{14} \rightarrow T_x = 371.4^\circ\text{C}$$

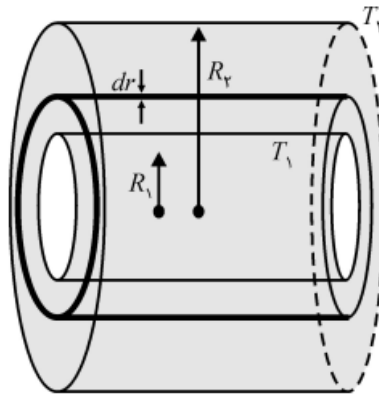
می‌توان رسانش میله ۲ یا میله ۳ را محاسبه و با H برابر گذشت $T_y = 257^\circ\text{C} \leftarrow$

مثال (۱۱-۱۶). در حالت پایا با فرض ثابت بودن K، آهنگ شعاعی جریان گرما در ماده بین دو

استوانه هم محور را به دست آورید (فرض کنید شعاع استوانه داخلی R_1 و دمای آن T_1 ، شعاع

استوانه خارجی R_2 و دمای آن T_2 ($T_1 > T_2$) و طول استوانه‌ها L است.)

حل: چون گرما در راستای شعاع جریان دارد و با تغییر شعاع، سطح جانبی استوانه نیز تغییر می‌کند. نوار باریکی به شکل استوانه به شعاع r و ضخامت dr در نظر گرفته و رسانش این نوار را حساب می‌کنیم.



$$\left. \begin{aligned} H &= -KA \frac{dT}{dr} \\ A &= 2\pi rL \end{aligned} \right\} \Rightarrow H = -K 2\pi L r \frac{dT}{dr} \Rightarrow H \frac{dr}{r} = -2K\pi L dT$$

از آنجا که حالت پایا بررسی می‌شود، H ثابت است.

$$\int_{R_1}^{R_2} H \frac{dr}{r} = -2K\pi L \int_{T_1}^{T_2} dT \Rightarrow H \ln \frac{R_2}{R_1} = -2K\pi L (T_2 - T_1) \Rightarrow H = \frac{2K\pi L (T_1 - T_2)}{\ln \left(\frac{R_2}{R_1} \right)}$$

۱۱-۶- کار و گرما

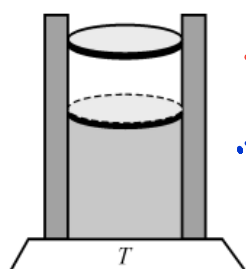
$$pv = nRT$$

۱۱-۷- معادله حالت گاز

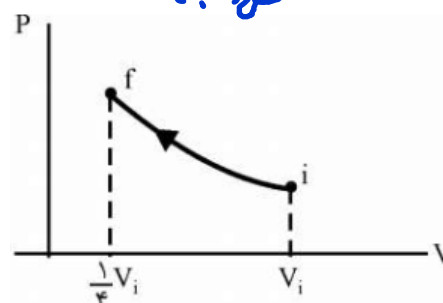
مثال (۱۱-۱۸). در یک موتور بنزینی، پیش از احتراق، مخلوط هوا و بنزین درون سیلندر متراکم می‌شود. نسبت تراکم درموتور معمولی ۹ به ۱ است. یعنی مخلوط موجود در سیلندر تا $\frac{1}{9}$ حجم اولیه متراکم می‌شود. فشار اولیه ۱ atm و دمای اولیه 27°C است. اگر فشار پس از تراکم ۲۲ atm باشد، دمای گاز متراکم چقدر است؟

حل: با توجه به اینکه دریچه‌های ورود و خروج هوا در سرسیلندر هنگام تراکم بسته است، تعداد مول‌های گاز (n) ثابت می‌ماند.

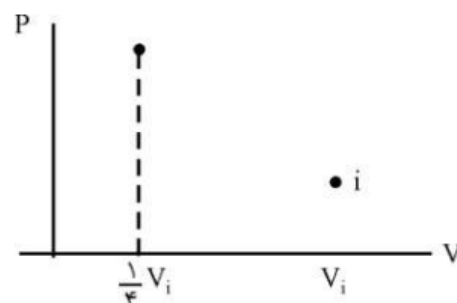
$$\frac{P_1 V_1}{T_1} = \frac{P_2 V_2}{T_2} \Rightarrow T_2 = T_1 \left(\frac{P_2 V_2}{P_1 V_1} \right) = (300) \left(\frac{22 \times V_2}{1 \times 9 V_2} \right) = 733 \text{ K} = 460^\circ\text{C}$$



- ۱- فرایند برگشت ناپذیر: **فرآیند مربع انجام شده و اطلاعات فقط ابتدا و انتها معلوم است.**
مسیر فرآیند معلوم نیست. (شکل دالت)
- ۲- فرایند برگشت پذیر: **فرآیند تدریجی و آرام انجام می شود و مسیر انجام فرآیند معلوم است.**
(شکل دلب)



(ب)



(الف)

شکل ۱۱-۱۲

$$dw = \vec{F} \cdot d\vec{l} = Fdl = PA dl = PdV$$

$$w = \int_i^f PdV = P \int_i^f dV = P(V_f - V_i) = P\Delta V$$

۱- فرایند تک فشار (فشار ثابت):

$$w = \int_i^f PdV = 0 \quad \text{و} \quad \Delta V = 0$$

۲- فرایند تک حجم (حجم ثابت):

۳- فرایند تک دما (دما ثابت):

$$PV = nRT \Rightarrow P = \frac{nRT}{V}$$

$$w = \int_i^f PdV = \int_i^f \frac{nRT}{V} dV = nRT \int_i^f \frac{dV}{V} = nRT (\ln V)_i^f = nRT \ln \frac{V_f}{V_i}$$

$$w = \int_i^f PdV = -nC_V \Delta T$$

۴- فرایند بی در رو (عایق بندی شده):

۱۱-۸- قانون اول ترمودینامیک **U**: انرژی داخلی کمیتی است که فقط به دما

وابستگی دارد و از آنجا که دما در هر نقطه از منحنی (P-V) مقداری منحصر به فرد است

$$U_f - U_i = \Delta U = Q - W \quad \left(T = \frac{PV}{nR} \right), \text{ تغییرات انرژی داخلی به مسیر بستگی ندارد.}$$

مثال (۱۱-۱۹). در فشار ۱ atm، جرم ۱ cm^۳ از آب برابر ۱ gr است. اگر پس از جوشیدن و

تبخیر، حجم بخار برابر ۱۶۰۱ سانتی متر مکعب شود، تغییر انرژی داخلی سیستم چقدر است؟

حل: گرمای نهان تبخیر آب $L_V = 540 \text{ cal/g}$ و چون فشار ثابت است:

$$1 \text{ atm} = 1.0^5 \text{ pa}$$

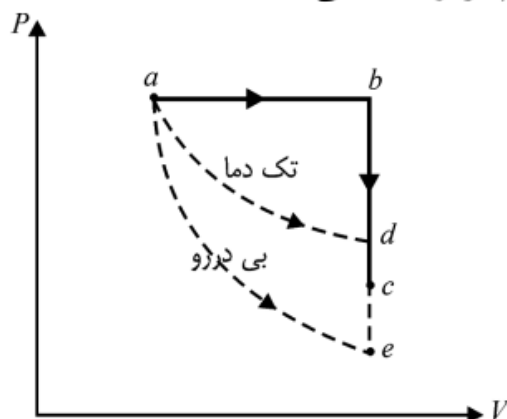
$$\Delta U = Q - W$$

$$Q = mL_V = (1)(540) = 540 \text{ cal}$$

$$W = P(V_F - V_i) = 1.0^5 (160 \times 10^{-6} - 10^{-6}) = 1/6 \times 10^{-2} \text{ J} = \frac{1/6}{4/2} \times 10^{-2} = 38 \text{ cal}$$

$$\Rightarrow \Delta U = 540 - 38 = 502 \text{ cal}$$

جدول ۱۱-۱ فرایندهای مهم ترمودینامیکی



نوع فرایند	کار W	گرما Q	تغییر انرژی داخلی ΔU
تک فشار (ab)	$P\Delta V$	$nC_p\Delta T$	$nC_V\Delta T$
تک حجم (bc)	°	$nC_V\Delta T$	$nC_V\Delta T$
تک دما (ad)	$nRT \ln \frac{V_d}{V_a}$	$nRT \ln \frac{V_d}{V_a}$	°
بی دررو (ae)	$-nC_V\Delta T$	°	$nC_V\Delta T$

مثال (۱۱-۲۲). یک لیتر گاز با $\gamma = 1/3$ در دمای 273 K و فشار 1 atm قرار دارد.

الف) این گاز را ناگهان تا نصف حجم اولیه اش متراکم می کنیم. فشار و دمای نهایی آن را پیدا کنید.

ب) اکنون گاز را در فشار ثابت تا دمای 0° C سرد می کنیم. حجم نهایی آن را به دست آورید.

حل:

الف) فرایند بی دررو است.

$$PV^\gamma = \text{ثابت} \Rightarrow P_1 V_1^\gamma = P_2 V_2^\gamma \Rightarrow P_2 = P_1 \left(\frac{V_1}{V_2} \right)^\gamma = 1 \left(\frac{1}{0.5} \right)^{1/3} = 2/46 \text{ atm}$$

$$TV^{\gamma-1} = \text{ثابت} \Rightarrow T_1 V_1^{\gamma-1} = T_2 V_2^{\gamma-1} \Rightarrow T_2 = T_1 \left(\frac{V_1}{V_2} \right)^{\gamma-1} = 273 \left(\frac{1}{0.5} \right)^{2/3} = 336 \text{ K}$$

ب) فرایند فشار ثابت است.

$$PV = nRT \Rightarrow \frac{V}{T} = \frac{nR}{P} = \text{ثابت} \Rightarrow \frac{V_i}{T_i} = \frac{V_f}{T_f} \Rightarrow V_f = T_f \left(\frac{V_i}{T_i} \right) = 273 \left(\frac{1}{336} \right) = 0/41 \text{ lit}$$

۹-۱۱- چرخه‌ها

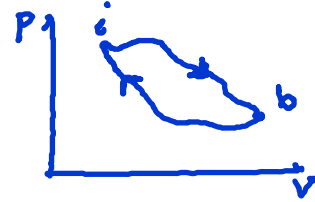
چرخه به مجموعه فرایندهای ترمودینامیکی گفته می‌شود که از یک نقطه (حالت تعادل اولیه) آغاز شده و به همان نقطه (حالت اولیه) برمی‌گردد.

- اگر $w > 0 \Leftrightarrow Q > 0$ ، در نتیجه چرخه در کل گرما گرفته و کار انجام داده است. به چنین چرخه‌هایی ماشین گرمایی گفته می‌شود. **چرخه موتور است.**

- اگر $w < 0 \Leftrightarrow Q < 0$ ، در نتیجه چرخه در کل کار گرفته و گرما به محیط داده است. به چنین چرخه‌هایی، یخچال گفته می‌شود. **چرخه پاد موتور است.**

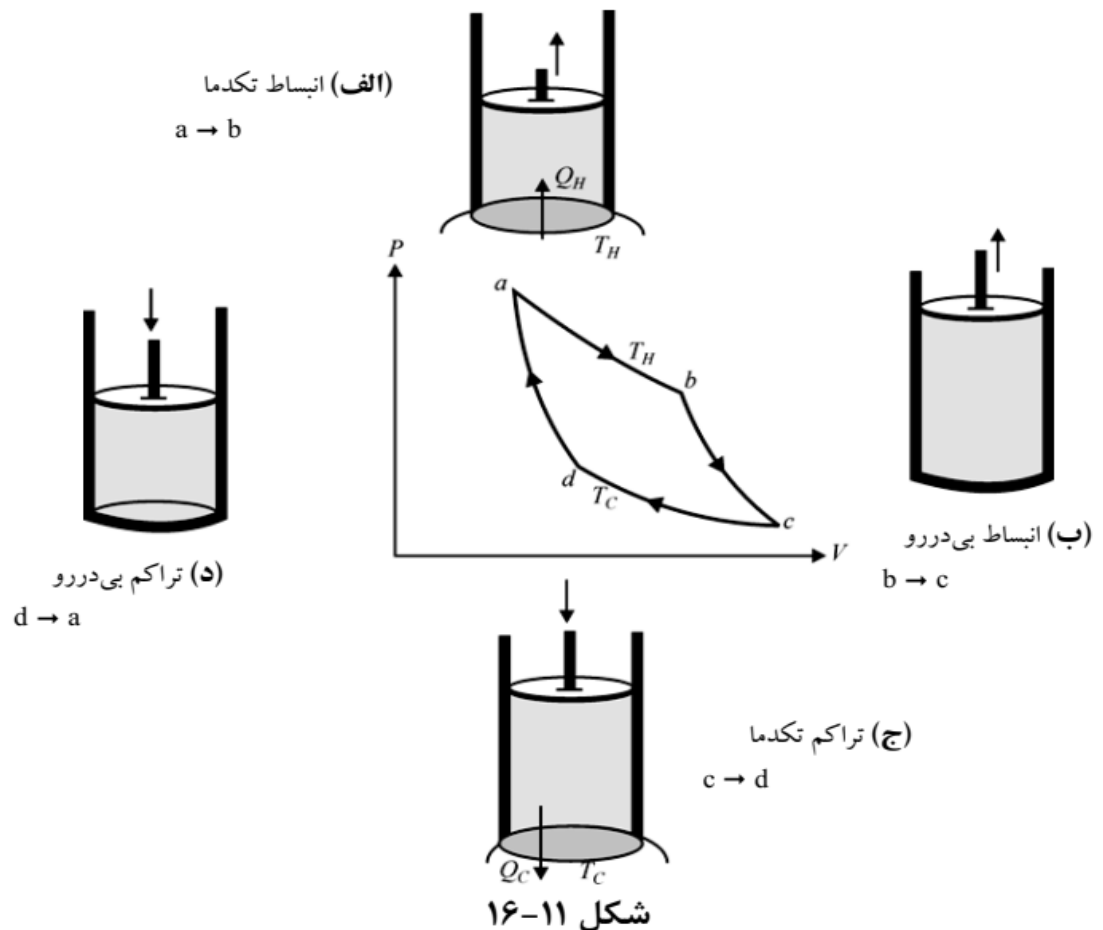
$$Q = Q_{in} + Q_{out} \rightarrow Q = Q_{in} - |Q_{out}| < Q_{in}$$

$$e = \frac{W}{Q_{in}} = \frac{Q}{Q_{in}} = \frac{Q_{in} - |Q_{out}|}{Q_{in}} = 1 - \frac{|Q_{out}|}{Q_{in}} < 1$$



چرخه کارنو

این چرخه از دو فرایند تک دما و دو فرایند بی دررو تشکیل شده



شکل ۱۱-۱۶

$$e = 1 - \frac{|Q_C|}{Q_H} = 1 - \frac{T_C}{T_H}$$

مثال (۱۱-۲۸). در یک ماشین گرمایی، گاز دو اتمی، فرایندهایی را طبق چرخه زیر

انجام می‌دهد. فرایند $b \rightarrow c$ بی‌دررو است.

الف) فشار و حجم را در نقاط a و b و c به‌دست آورید.

ب) Q و W و ΔU را در هر فرایند محاسبه کنید.

ج) بازده ماشین را محاسبه نموده و آن را با بازده چرخه کارنو که بین دماهای T_a و T_b کار

می‌کند، مقایسه کنید.

$$T_a = 300 \text{ K}$$

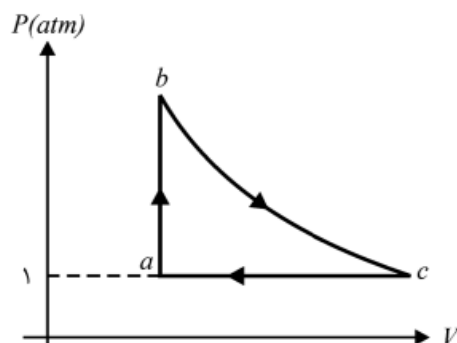
$$T_b = 600 \text{ K}$$

$$T_c = 455 \text{ K}$$

حل:

الف) از قانون عمومی گازها $PV = nRT$ داریم:

$$V_a = \frac{nRT_a}{P_a} = \frac{(0.2)(8.315)(300)}{1 \times 10^5} = 4.99 \times 10^{-3} \text{ m}^3 = V_b$$



فرایند ab تک حجم است بنابراین:

$$\frac{P_a}{T_a} = \frac{P_b}{T_b} \Rightarrow P_b = P_a \left(\frac{T_b}{T_a} \right) = 2 \times 10^5 \text{ pa}$$

فرایند ca تک فشار است. پس:

$$\frac{V_a}{T_a} = \frac{V_c}{T_c} \Rightarrow V_c = T_c \left(\frac{V_a}{T_a} \right) = 7.57 \times 10^{-3} \text{ m}^3$$

$$\text{فرایند } ab : w = 0 \quad \text{و} \quad Q = nC_V \Delta T = 0.2 \left(\frac{5}{2} R \right) (300) = 1.25 \times 10^3 \text{ J} \quad (\text{ب})$$

$$\text{فرایند } bc : Q = 0 \quad \text{و} \quad W = -\Delta U = -nC_V \Delta T = -0.2 \left(\frac{5}{2} R \right) (155) = -6.44 \times 10^2 \text{ J}$$

$$\text{فرایند } ca : \begin{cases} w = P \Delta V = 10^5 (4.99 - 7.57) \times 10^{-3} = -258 \text{ J} \\ Q = nC_P \Delta T = 0.2 \left(\frac{7}{2} R \right) (-155) = -902 \text{ J} \end{cases} \quad \Delta U = Q - w = -644 \text{ J}$$

$$e = \frac{w}{Q_{in}} = \frac{348}{1250} = 0.28 = 28\% \quad (\text{ج})$$

برای چرخه کارنو بین دمای T_a و T_b :

$$e = 1 - \frac{T_c}{T_H} = 1 - \frac{300}{600} = 50\%$$

مشاهده می‌شود که بازده کارنو بیشتر از ماشین چرخه‌ای فوق است.