



## مفاهیم پایه نظام مهندسی مکانیک

مؤلف

دکتر سجاد امامی

مهندس فائزه کمندی

◀ نام کتاب: مفاهیم پایه نظام مهندسی مکانیک  
◀ تألیف: سجاد امامی، فائزه کمندی  
◀ ناشر: خانه کتاب مهندسين  
◀ ویراستار و صفحه‌آرا: فائزه کمندی  
◀ طراح جلد: نیوشا محبعلی  
◀ نوبت چاپ: اول ۱۴۰۳  
◀ قطع: رحلی  
◀ تیراژ: ۱۰۰۰  
◀ شابک: ۹۷۸-۹۸۳۷۰-۶۲۲-۵-۸

سرشناسه: امامی، سجاد، ۱۳۶۲  
عنوان و تکرار پدیدآور: مفاهیم پایه نظام مهندسی مکانیک / سجاد امامی، فائزه کمندی.  
مشخصات نشر: اردبیل: خانه‌ی کتاب مهندسين، ۱۴۰۳.  
مشخصات ظاهری: ۶۷صص.  
شابک: ۹۷۸-۶۰۰-۷۳۲۷-۸۰-۷  
وضعیت فهرست نویسی: فیپا  
موضوع: مهندسی مکانیک - راهنمای آموزشی (عالی)  
موضوع: Mechanical Engineering -- Study and teaching (Higher)  
موضوع: مهندسی مکانیک -- آزمون‌ها و تمرین‌ها (عالی)  
موضوع: Mechanical Engineering -- Examinations, questions, etc. (Higher)  
موضوع: مهندسی مکانیک -- پرسش‌ها و پاسخ‌ها (عالی)  
موضوع: Mechanical Engineering -- Questions and answers (Higher)  
شناسه‌ی افزوده: کمندی، فائزه، ۱۳۷۵  
رده بندی کنگره: ۱۳۹۵ TK ۱۴۵/ک۴د۴  
رده بندی دیویی: ۶۲۱/۳۰۷  
شماره‌ی کتابشناسی ملی: ۴۵۴۰۵۲۸

کلیه حقوق قانونی و مادی و معنوی برای ناشر محفوظ است هیچ شخص حقیقی یا حقوقی حق تکثیر تمام یا قسمتی از این مجموعه را ندارد در صورت مشاهده تحت پیگرد قانونی قرار می‌گیرند.

آدرس: تهران، بلوار آیت الله کاشانی به سمت فلکه دوم صادقیه، کنار گذر کاشانی، بین رامین شمالی و گلستان شمالی،

مجموعه تجاری امید سنتر، طبقه اول

تلفن: ۹۰۰۰۶۰۲۰

# فهرست مطالب

فهرست مطالب.....	۳
فصل اول: مفاهیم پایه و تبدیل واحدها.....	۶
۱-۱ انتقال حرارت از جدارهای سری.....	۶
۲-۱ سایکرومتری.....	۷
۱-۲-۱ نمودار سایکرومتریک.....	۸
۲-۲-۱ پارامترهای هوا.....	۱۰
فصل دوم: لوله کشی تأسیسات مکانیکی.....	۱۴
۱-۲ کلیات لوله کشی تأسیسات.....	۱۴
۱-۱-۲ مصالح لوله کشی.....	۱۴
۲-۲ لوله های فولادی در شفت تأسیساتی.....	۱۸
۱-۲-۲ فاصله لوله های فولادی بدون فلنج (M.D. 301-01-1):.....	۱۸
۲-۲-۲ فاصله لوله های فولادی فلنج دار (M.D. 301-01-2):.....	۲۰
۳-۲-۲ فاصله لوله های فولادی فلنج دار و بدون فلنج (M.D. 301-01-3):.....	۲۲
۳-۲ حلقه انبساط - قطعه انبساط.....	۲۳
۱-۳-۲ زانوی انبساط (L BEND) برای لوله فولادی (M.D. 301-03-2):.....	۲۳
۲-۳-۲ دو خم انبساط (Z BEND) برای لوله فولادی (M.D. 301-03-3):.....	۲۴
۳-۳-۲ حلقه انبساط (U BEND) برای لوله فولادی (M.D. 301-03-4):.....	۲۵
فصل سوم: پمپ و سیستم پمپاژ.....	۲۷
۱-۳ پمپ و انواع آن.....	۲۷
۱-۱-۳ انواع پمپ.....	۲۷
۲-۱-۳ مقدار گذر آب یا آبدی (Q).....	۲۸
۳-۱-۳ اختلاف ارتفاع یا فشار یا هد پمپ (H).....	۲۸
۲-۳ توان پمپ.....	۲۹
۳-۳ قوانین تشابه.....	۲۹
۱-۳-۳ فشار مثبت در مکش (NPSH).....	۳۰
۲-۳-۳ پدیده ی کاویتاسیون.....	۳۱
۴-۳ نصب و راه اندازی پمپ.....	۳۲
۱-۴-۳ جزئیات نصب پمپ روی فونداسیون (M.D. 315-01-3).....	۳۲



۳۳	فصل چهارم: حرارت مرکزی
۳۳	۱-۴ دیگ
۳۳	۱-۱-۴ دیگ بخار
۳۵	۲-۴ منبع انبساط
۳۵	۱-۲-۴ منبع انبساط باز
۳۶	۲-۲-۴ منبع انبساط بسته
۳۶	۳-۴ موتورخانه دیگ بخار
۳۶	۱-۳-۴ سیکل تولید بخار و کندانس
۳۷	۲-۳-۴ محاسبه میزان تولید بخار و کندانس
۳۸	۳-۳-۴ فضای موتورخانه دیگ بخار
۴۰	فصل پنجم: تبرید و سردخانه
۴۰	۱-۵ تبرید و اصول سیستم تبرید
۴۰	۱-۱-۵ تبرید و بار برودتی
۴۰	۲-۱-۵ عملکرد سیکل تبرید
۴۲	۲-۵ سایر اجزای سیکل تبرید
۴۳	۳-۵ موتورخانه تبرید
۴۳	۱-۳-۵ تعویض هوا (۴-۵-۱۳-۱۴)
۴۶	فصل ششم: تهویه مطبوع
۴۶	۱-۶ تامین و تعویض هوا
۴۶	۱-۱-۶ محاسبه‌ی دبی هوای تازه جهت تامین و تعویض هوا
۴۷	۲-۱-۶ تعویض هوای طبیعی (۳-۴-۱۴)
۴۸	۳-۱-۶ تعویض هوای مکانیکی (۴-۴-۱۴)
۵۱	۲-۶ تامین هوای احتراق
۵۲	۱-۲-۶ تامین هوای احتراق از داخل ساختمان
۵۳	۲-۲-۶ تامین هوای احتراق از خارج ساختمان
۵۶	فصل هفتم: تأسیسات بهداشتی
۵۶	۱-۷ مقدمه
۵۶	۲-۷ لوازم بهداشتی
۵۷	۱-۲-۷ جنس و ساخت
۵۸	۲-۲-۷ تعداد لوازم بهداشتی (۱-۳-۲-۱۶)
۵۸	۳-۲-۷ نصب لوازم بهداشتی (۱-۴-۲-۱۶)
۶۱	فصل هشتم: لوله‌کشی گاز طبیعی
۶۱	۱-۸ دودکش مشترک
۶۱	۱-۱-۸ تعیین قطر دودکش برای دو یا چند دستگاه گازسوز که در یک طبقه نصب شده‌اند
۶۵	ضرایب تبدیل واحد پارامترهای مختلف
۶۷	منابع



## مقدمه

آزمون نظام مهندسی تأسیسات مکانیکی در سال‌های اخیر تبدیل به آزمونی چالشی با پرسش‌های مفهومی شده است که قبولی در آن، نیازمند مطالعه عمیق و جدی مباحث نظام مهندسی و نشریات، به ویژه مباحث ۱۴، ۱۶، ۱۷، جلد ششم نشریه ۱۲۸ و نشریه ۱۷۲، است، همچنین بسیاری از سوالاتی که در آزمون مطرح می‌شوند خارج از محدوده این مباحث و نشریات بوده که برای قبولی در آزمون باید تسلط کافی روی این مفاهیم نیز داشته باشید. کتاب پیش رو، چکیده‌ای از برخی مباحث و مفاهیم پایه و مهم مورد نیاز برای شرکت در آزمون نظام مهندسی می‌باشد، کتاب درس آزمون (جلد ۱ و ۲) و کتاب پلاس آمادگی آزمون نظام مهندسی که به تشریح کامل این مباحث و مفاهیم می‌پردازد، منبعی بی‌نظیر برای آمادگی آزمون نظام مهندسی تأسیسات مکانیکی است که با چند ویژگی استثنائی و منحصر به فرد زیر همراه می‌باشد:

- طبقه‌بندی تمامی پرسش‌ها از سال ۱۳۷۷ تا آخرین دوره
- دسته‌بندی پرسش‌ها به سه دسته نظارت، طراحی و مشترک
- به‌روزرسانی مطالب بر اساس آخرین نسخه مبحث ۱۴، ۱۶، ۱۷، ۱۹
- ارائه ده‌ها نکته طلایی و اختصاصی

سعی خواهد شد در هر ماه، در صورت نیاز به اصلاح کتاب، فایل اصلاح شده‌ی آن در لینک زیر ارائه شود. پس، سعی کنید اول هر ماه به لینک زیر مراجعه کرده و آخرین نسخه‌ی اصلاحیه‌ی کتاب را دریافت کنید:

<https://www.mohammad-karimi.com/eslah/>

با تشکر ویژه از جناب آقای مهندس محمد کریمی که برادرانه ما را در تألیف این کتاب یاری کردند، همچنین از مدیریت و کارکنان محترم انتشارات خانه کتاب مهندسین برای چاپ و نشر این کتاب، کمال تقدیر و تشکر را داریم. از شما خواننده‌ی گرامی نیز خواهشمندیم هر گونه انتقاد، پیشنهاد و ایراد در مورد این کتاب را از طریق آدرس زیر اطلاع رسانی فرمائید.

[info@mohammad-karimi.com](mailto:info@mohammad-karimi.com)

تقدیم به مهندسانی که به‌واسطه‌ی زحمتی که می‌کشند، همیشه خسته‌اند.

# مفاهیم پایه و تبدیل واحدها

## ۱-۱ انتقال حرارت از جدارهای سری

اگر حرارت به صورت خطی و از جدارهایی از جنس‌های متفاوت (ضریب انتقال حرارت متفاوت) با ضخامت‌های متفاوت که به صورت سری کنار یکدیگر قرار گرفته‌اند، انتقال یابد، ضریب هدایت حرارتی کل به صورت زیر محاسبه می‌شود (سطوح انتقال حرارت جدارها با هم برابرند):

$$U_{\text{total}} = \frac{1}{R_{\text{total}}} \quad , \quad R_{\text{total}} = \sum \frac{t}{k} = \frac{t_1}{k_1} + \frac{t_2}{k_2} + \dots \quad (1-1)$$

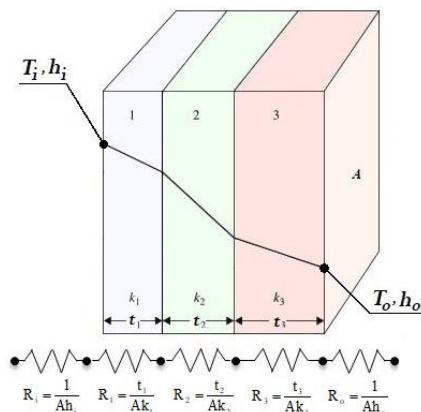
نرخ انتقال حرارت در این حالت برابر است با:

$$Q = \frac{1}{R_{\text{total}}} A (T_1 - T_2) = U_{\text{total}} A \Delta T \quad : \quad T_1 > T_2 \quad (2-1)$$

در این رابطه،  $T_1$  دمای سطح جدار داخلی و  $T_2$  دمای سطح جدار خارجی،  $A$  سطح انتقال حرارت و  $U_{\text{total}}$  ضریب هدایت حرارتی کل می‌باشد.

اگر در معادله بالا انتقال حرارت (به صورت جابه‌جایی) از لایه‌های هوا را نیز در نظر بگیریم، معادله به صورت زیر بازنویسی می‌شود ( $h_i$  ضریب انتقال حرارت هوای درونی و  $h_o$  ضریب انتقال حرارت هوای بیرونی می‌باشد):

$$R_{\text{total}} = R_i + \sum_{n=1}^{n=m} R_n + R_o = \frac{1}{Ah_i} + \sum_{n=1}^{n=m} \frac{t_n}{Ak_n} + \frac{1}{Ah_o} \quad (3-1)$$



شکل (۱-۱): انتقال حرارت از جدارهای سری با احتساب لایه‌های هوای داخل و خارج

نرخ انتقال حرارت در این حالت برابر است با:

$$Q = \frac{1}{R_{\text{total}}} A (T_i - T_o) = U_{\text{total}} A (T_i - T_o) \quad : \quad T_i > T_o \quad (4-1)$$

در این رابطه،  $T_i$  دمای هوای داخل و  $T_o$  دمای هوای خارج،  $A$  سطح انتقال حرارت و  $U_{\text{total}}$  ضریب هدایت حرارتی کل می‌باشد.



**پرسش ۱-۱) مشترک** ضریب انتقال حرارت کلی (U) دیوارهای خارجی یک ساختمان  $2/3 \text{ W/m}^2\text{K}$  می‌باشد. در نظر است با اضافه کردن عایقی با ضریب هدایت حرارتی  $0/035 \text{ W/mK}$ ، مقدار ضریب انتقال حرارت کلی این دیوارها به  $0/5 \text{ W/m}^2\text{K}$  برسد. ضخامت عایق مورد نیاز برای اضافه کردن به این دیوار تقریباً چند سانتی‌متر می‌باشد؟ (مهر ۹۸ (طراحی) «۷»)

الف) ۵/۵ (ب) ۸/۵ (ج) ۳/۵ (د) ۴/۵

**پاسخ)** با توجه به رابطه‌ی ضریب انتقال حرارت کلی (U) و مقاومت حرارتی داریم:

$$U_1 = \frac{1}{\frac{1}{h_{in}} + \frac{1}{h_{out}}} \Rightarrow 2.3 = \frac{1}{\frac{1}{h_{in}} + \frac{1}{h_{out}}} \Rightarrow \frac{1}{h_{in}} + \frac{1}{h_{out}} = \frac{1}{2.3} \frac{\text{m}^2\text{K}}{\text{W}}$$

$$U_2 = \frac{1}{\frac{1}{h_{in}} + R + \frac{1}{h_{out}}} \Rightarrow 0.5 = \frac{1}{\frac{1}{h_{in}} + \frac{t}{k} + \frac{1}{h_{out}}} = \frac{1}{\frac{1}{2.3} + \frac{t}{0.035}} \Rightarrow t = 0.0547 \text{ m} = 5.47 \text{ cm}$$

گزینه الف صحیح است.

**نکته ۱-۱)** آب گرم کن باید با عایق گرمایی پوشانده شود، ضخامت عایق باید به اندازه‌ای باشد که تلفات انرژی گرمایی از سطوح خارجی آبگرم کن از ۴۷ وات بر مترمربع (۱۵ بی‌تی‌یو در ساعت بر فوت مربع) بیشتر نشود. در محاسبه اتلاف انرژی، دمای محیط محل نصب باید حداکثر ۱۸ درجه سلسیوس در نظر گرفته شود (۱۴-۷-۲-۶).

**پرسش ۲-۱) مشترک** مخزن یک آبگرمکن دیواری به شکل مکعب مستطیل به ابعاد  $۳۰ \times ۲۰ \times ۶۰$  سانتی‌متر مکعب است. برای

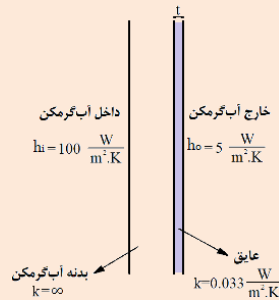
عایقکاری این مخزن از عایقی با ضریب هدایت حرارتی  $K = 0/33 \frac{\text{W}}{\text{m.K}}$  استفاده شده است. هدایت حرارتی بدنه فلزی بی نهایت

فرض شود. همچنین ضریب انتقال حرارت همرفتی داخل و خارج آبگرمکن به ترتیب  $10 \frac{\text{W}}{\text{m}^2\text{K}}$  و  $5 \frac{\text{W}}{\text{m}^2\text{K}}$  در نظر گرفته شود.

ضخامت عایق حرارتی حداقل باید چند اینچ باشد؟ (دمای آب داخل مخزن ۸۰ درجه سلسیوس و دمای محیط برابر حداقل دمای مجاز محل قرارگیری آبگرمکن فرض شود). (شهریور ۱۴۰۱ (طراحی) «۱»)

الف) ۱ (ب) ۱/۵ (ج) ۰/۵ (د) ۲

**پاسخ)** طبق آیین‌نامه ۱۴-۲-۷-۶ صفحه ۸۳ مبحث ۱۴، داریم:



$$U = \frac{1}{R_{total}} = \frac{1}{\frac{1}{5} + \frac{x}{k} + \frac{1}{\infty} + \frac{1}{100}}, \quad Q = U.A.\Delta T \Rightarrow \frac{Q}{A} = U.\Delta T$$

$$47 = \frac{1}{\frac{1}{5} + \frac{x}{k} + \frac{1}{100}} \times (80 - 18) \Rightarrow \frac{x}{k} = 1.109 \Rightarrow x = 1.109 \times 0.033 = 0.0366 \text{ m} \times \frac{39.3 \text{ in}}{1 \text{ m}} = 1.44 \text{ in}$$

گزینه ب صحیح است.

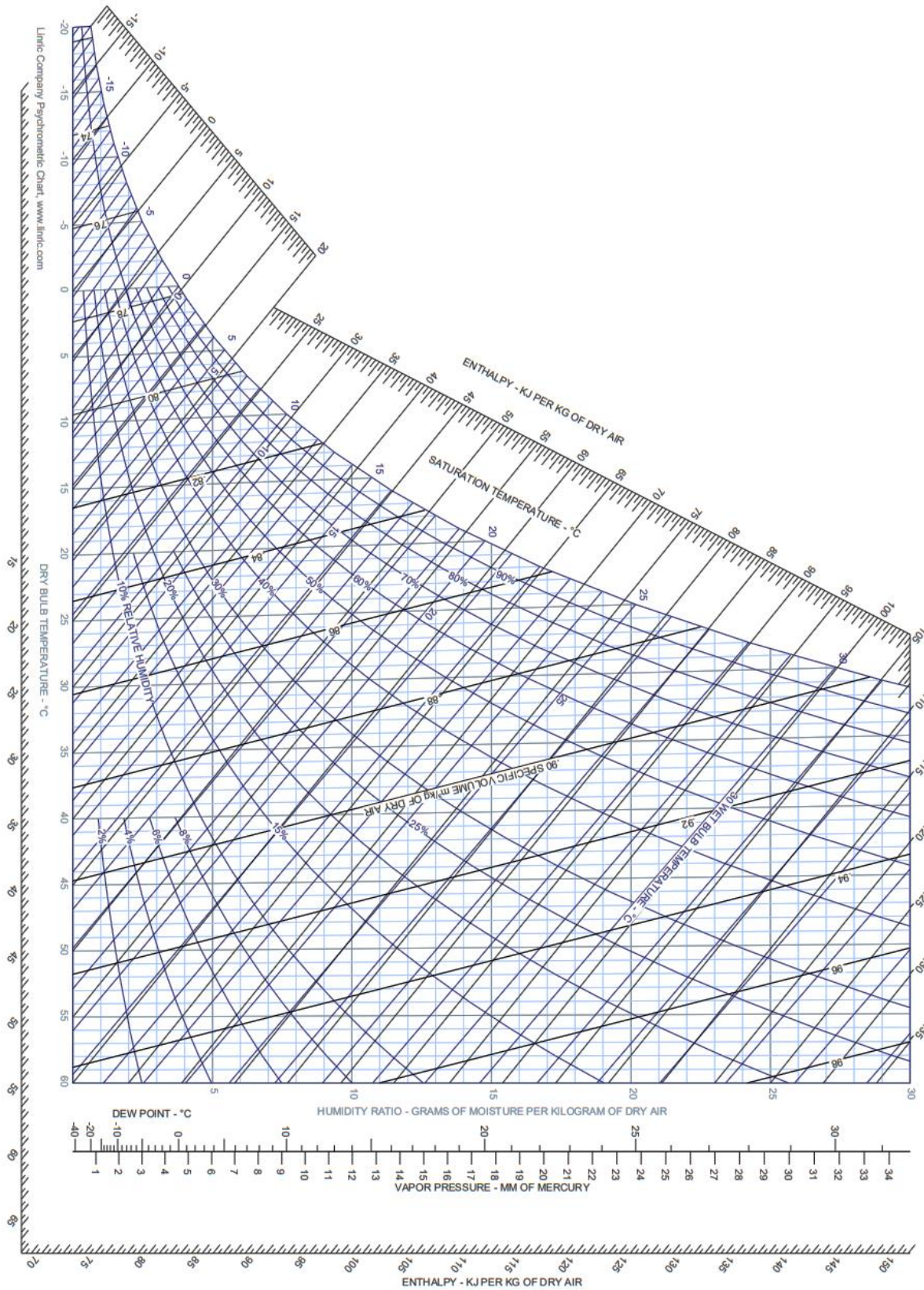
### ۲-۱) سایکرومتری<sup>۱</sup>

علم سایکرومتری یا "رطوبت سنجی" علمی است که به بررسی شرایط هوا پرداخته و با استفاده از آن می‌توان دما و رطوبت هوا را بدون نیاز به آزمایش تجربی، اندازه‌گیری و کنترل کرد و شرایط مناسبی را جهت آسایش افراد ایجاد نمود.

<sup>۱</sup> Psychrometry

۱-۲-۱ نمودار سایکرومتریک<sup>۱</sup>

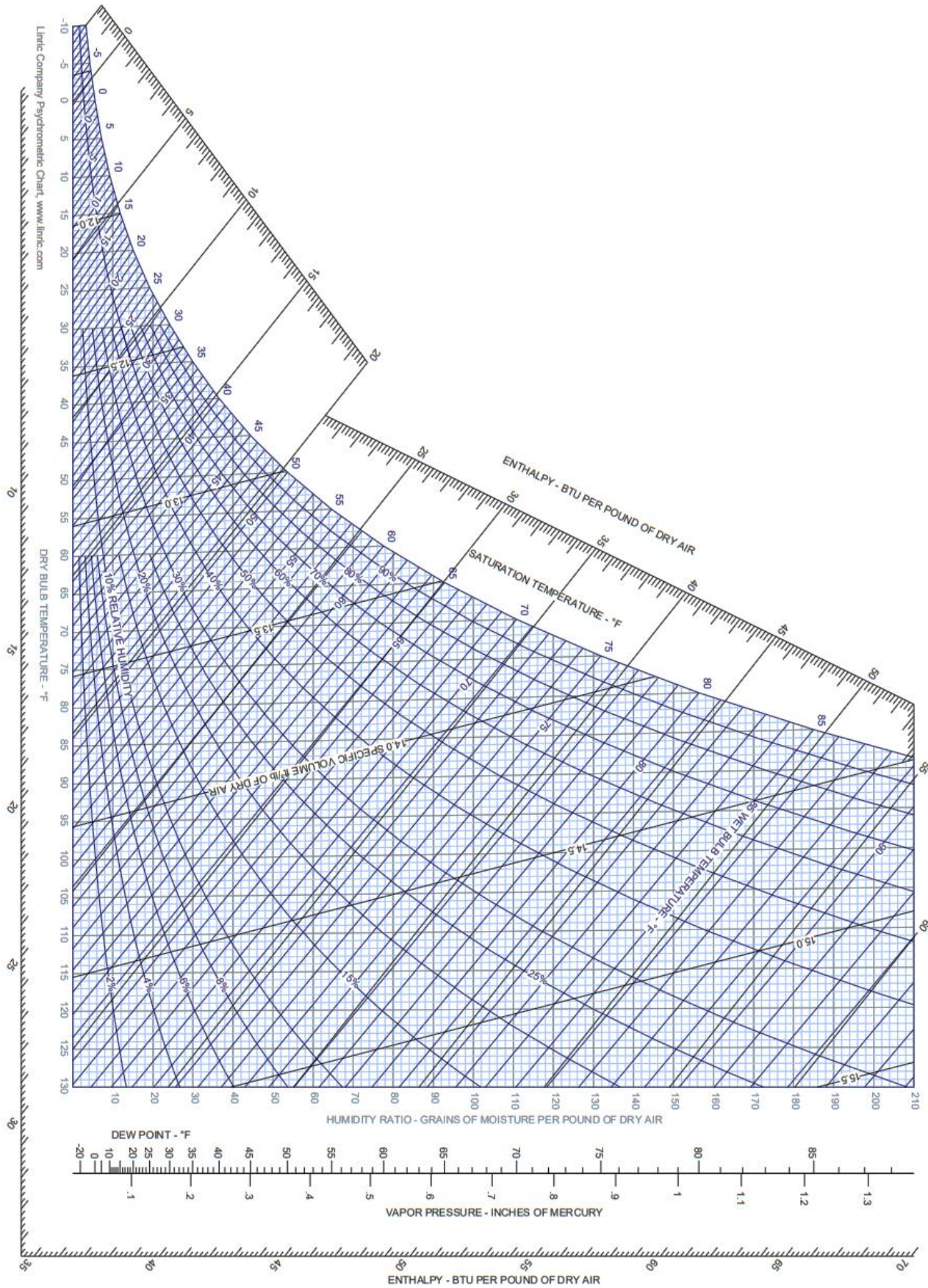
نمودار سایکرومتریک یا نمودار رطوبت سنجی، مجموعه‌ای از چند نمودار است که بیانگر پارامترهای مختلف هوا از قبیل دمای خشک، دمای مرطوب، رطوبت نسبی، رطوبت مطلق، دمای شبنم و آنتالپی می‌باشد بنابراین با داشتن دو پارامتر می‌توان سایر پارامترها را از روی نمودار بدست آورد. در شکل زیر نمودار سایکرومتریک در سیستم SI و سیستم IP نشان داده شده است:



شکل (۱-۲): نمودار سایکرومتریک در سیستم SI

<sup>۱</sup> Psychrometric charts



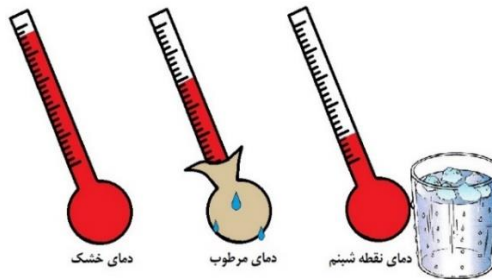


شکل (۱-۳): نمودار سایکرومتریک در سیستم IP



۱-۲-۲ پارامترهای هوا

دمای خشک (T<sub>db</sub>)<sup>۱</sup>: دمای هوا در حالت عادی است دماسنج نشان می‌دهد.  
 دمای مرطوب (T<sub>wb</sub>)<sup>۲</sup>: دمای بخار آب موجود در هوا می‌باشد، در حقیقت دمای مرطوب پایین‌ترین دمایی است که به واسطه‌ی تبخیر آب می‌توان به آن رسید، اگر یک پارچه مرطوب را دور دماسنج بپیچیم، دمای مرطوب هوا را نشان می‌دهد.  
 دمای نقطه شبنم (T<sub>dp</sub>)<sup>۳</sup>: در یک فشار مشخص، به دمایی که در آن بخار آب موجود در هوا شروع به تقطیر شده می‌کند، دمای شبنم می‌گویند در واقع در این دما هوا از بخار آب اشباع شده و رطوبت نسبی آن صد در صد می‌شود.



شکل (۱-۴): اندازه‌گیری دمای خشک، مرطوب و نقطه شبنم هوا

نکته (۱-۲) از آنجایی که چگالی نسبت جرم به حجم می‌باشد، با افزایش دمای خشک هوا، هوا گرم‌تر شده و جنبش مولکول‌های هوای بیشتر می‌شود در نتیجه با ایجاد یک اثر انبساطی و اشغال حجمی بیشتر منجر به کاهش چگالی هوا می‌شود.  
**پرسش (۱-۳) مشترک** با افزایش دمای خشک، چگالی هوا چه تغییری می‌کند؟ (اسفند ۱۴۰۲ (نظارت) «۳۳»)  
 الف) زیاد می‌شود. ب) کم می‌شود.  
 ج) ثابت می‌ماند. د) بسته به محتوای رطوبت، می‌تواند زیاد یا کم شود یا ثابت بماند.  
**پاسخ** طبق نکته بالا، گزینه ب صحیح است.

رطوبت نسبی (RH)<sup>۴</sup>: نسبت وزن بخار آب موجود در هوا در یک حجم و درجه حرارت مشخص به حداکثر مقدار بخار آبی که آن حجم از هوا در همان درجه حرارت می‌تواند داشته باشد.

$$RH = \frac{m_v}{m_s} = \frac{P_v}{P_s} \quad (۱-۵)$$

در رابطه بالا،  $m_v$  وزن بخار آب موجود در هوا،  $m_s$  وزن بخار آب موجود در هوا در حالت اشباع،  $P_v$  فشار جزئی بخار و  $P_s$  فشار جزئی بخار در حالت اشباع، می‌باشد همچنین رطوبت نسبی با درصد بیان می‌شود.

**پرسش (۱-۴) مشترک** در محلی که درجه حرارت خشک آن ۲۰ درجه سانتی‌گراد و فشار جزئی بخار آن ۷۰۲ پاسکال می‌باشد رطوبت نسبی چند درصد است؟ (فشار بخار اشباع در ۲۰ درجه سانتی‌گراد برابر ۲۳۴۰ پاسکال می‌باشد). (بهمن ۸۳ «۴۲»)  
 الف) ۱۵ ب) ۲۵ ج) ۳۰ د) ۳۵  
**پاسخ** مطابق رابطه رطوبت نسبی داریم:

$$RH = \frac{P_v}{P_s} = \frac{702}{2340} = 30\%$$

گزینه ج صحیح است.

نکته (۱-۳) همواره دمای خشک از دمای تر و دمای تر از دمای نقطه شبنم بیش‌تر است مگر در حالت اشباع (رطوبت نسبی ۱۰۰ درصد) که این سه دما با هم برابرند.

**پرسش (۱-۵) مشترک** در چه رطوبت نسبی دمای خشک و مرطوب با هم برابرند؟ (بهمن ۸۳ «۵۶»)  
 الف) صفر ب) ۵۰٪ ج) ۱۰۰٪ د) هیچ کدام

<sup>۱</sup> Dry Bulb Temperature  
<sup>۲</sup> Wet Bulb Temperature  
<sup>۳</sup> Dew Point Temperature  
<sup>۴</sup> Relative Humidity



پاسخ) در رطوبت نسبی ۱۰۰٪، دمای مرطوب برابر با دمای خشک است. گزینه ج صحیح است.

**پرسش ۱-۶) مشترک** در دمای  $t = 20^\circ\text{C}$  چگالی بخار آب اشباع شده حدوداً  $2 \times 10^{-5} \text{ gr/cm}^3$  است. در شرایط فوق حداکثر مقدار بخار آب اشباع شده در اطاقی بسته و غیر قابل نفوذ به مساحت  $A = 12 \text{ m}^2$  و ارتفاع  $h = 3 \text{ m}$  برابر است با: (خرداد «۶۰»)

الف)  $0.7 \text{ KG}$  (ب)  $0.72 \text{ KG}$  (ج)  $0.73 \text{ KG}$  (د)  $0.74 \text{ KG}$

پاسخ) مقدار بخار آب اشباع شده در اطاقی بسته برابر با حاصلضرب حجم اتاق در چگالی بخار آب اشباع در دمای اتاق می‌باشد:

$$\rho = 2 \times 10^{-5} \frac{\text{gr}}{\text{cm}^3} \times \frac{1 \text{ kg}}{1000 \text{ gr}} \times \frac{1000000 \text{ cm}^3}{1 \text{ m}^3} = 2 \times 10^{-2} \frac{\text{kg}}{\text{m}^3}$$

$$\begin{cases} A = 12 \text{ m}^2 \\ h = 3 \text{ m} \end{cases} \Rightarrow V = 12 \times 3 = 36 \text{ m}^3$$

$$m = \rho \times V = 2 \times 10^{-2} \times 36 = 0.72 \text{ kg}$$

گزینه ب صحیح است.

رطوبت مطلق: مقدار وزن بخار آب موجود در واحد حجم هوا.

رطوبت مخصوص یا نسبت رطوبت (W):<sup>۱</sup> نسبت جرم بخار آب موجود در یک واحد جرم هوا.

$$W = \frac{m_v}{m_a} = 0.622 \frac{P_v}{P_a} \quad (6-1)$$

در رابطه بالا،  $m_a$  وزن مقدار مشخصی از هوا و  $m_v$  وزن بخار آب موجود در همان مقدار هواست همچنین  $P_v$  فشار جزئی بخار موجود در هوا و  $P_a$  فشار هواست.

**پرسش ۱-۷) مشترک** رطوبت مطلق هوا برابر است با: (آذر «۴۳»)

الف) وزن بخار آب در واحد وزن هوا  
ب) رطوبت نسبی هوا در فشار مطلق هوا  
ج) وزن بخار آب موجود در واحد حجم هوا  
د) هیچ کدام

پاسخ) طبق تعریف رطوبت مطلق، گزینه ج صحیح است.

**نکته ۱-۴)** در نمودار سایکرومتریک، گاهی رطوبت مخصوص برحسب گرین بر پوند هوای خشک بیان می‌شود که برای تبدیل آن به پوند بر پوند هوای خشک داریم:

$$W \left( \frac{\text{grain}}{\text{lb dry air}} \right) \times \frac{1}{7000} = W \left( \frac{\text{lb steam}}{\text{lb dry air}} \right) \quad (7-1)$$

**نکته ۱-۵)** نسبت رطوبت تحت تأثیر تغییرات فصلی است در حالی که رطوبت نسبی تحت تأثیر موقعیت جغرافیایی و دما است.

**آنتالپی (h):**<sup>۲</sup> کمیتی مقداری است که انرژی حرارتی کل یک سیستم را نشان می‌دهد و برابر با مجموع انرژی درونی سیستم (U) و حاصلضرب فشار (P) در حجم (V) آن می‌باشد.

$$h = u + pv \quad (8-1)$$

واحد آنتالپی در سیستم SI، کیلوژول بر کیلوگرم هوای خشک و در سیستم IP، بی‌تی‌یو بر پوند هوای خشک است.

**حجم مخصوص (v):**<sup>۳</sup> حجم اشغال شده به ازای واحد جرم هوا در دما و فشار مشخص که واحد آن در سیستم SI، مترمکعب بر کیلوگرم هوای خشک و در سیستم IP، فوت مکعب بر پوند هوای خشک است.

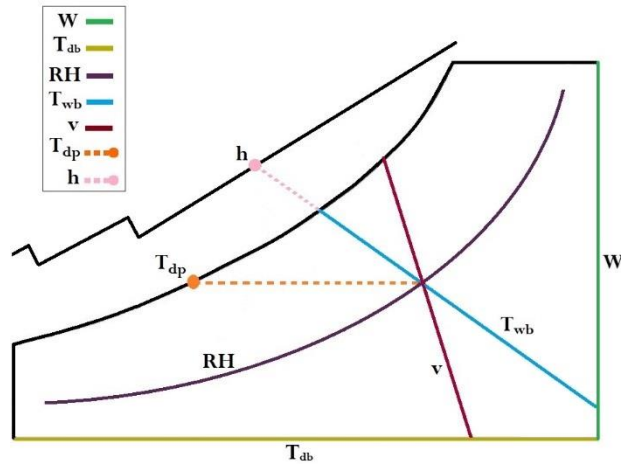
شکل زیر خطوط مربوط به پارامترهای هوا را در نمودار سایکرومتریک نشان می‌دهد:

<sup>۱</sup> Specific Humidity

<sup>۲</sup> Enthalpy

<sup>۳</sup> Specific Volume



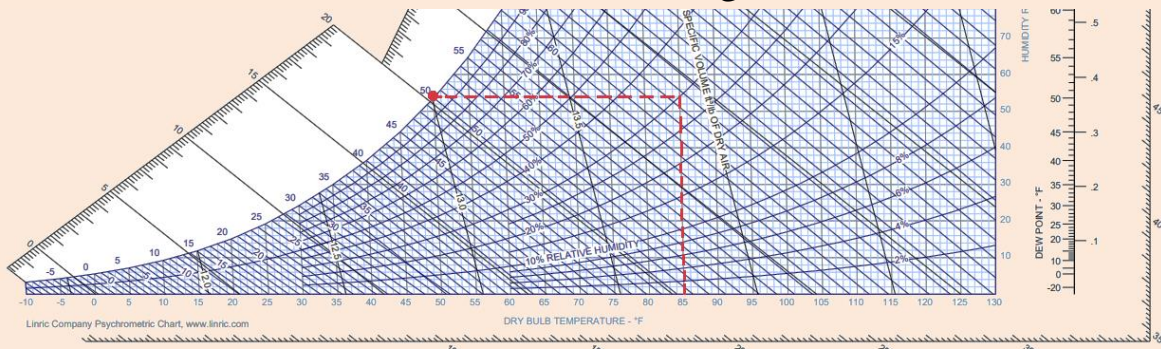


شکل (۱-۵): خطوط مربوط به پارامترهای مختلف هوا در نمودار سایکرومتریک

پرسش ۱-۸) مشترک در شرایط استاندارد، دمای نقطه شبنم هوایی با دمای حباب خشک ۸۵ درجه فارنهایت و رطوبت نسبی ۳۰ درصد تقریباً چند درجه فارنهایت است؟ (مهر ۹۹ طراحی) «۳۴»

- الف) ۴۵      ب) ۵۰      ج) ۶۰      د) ۵۵

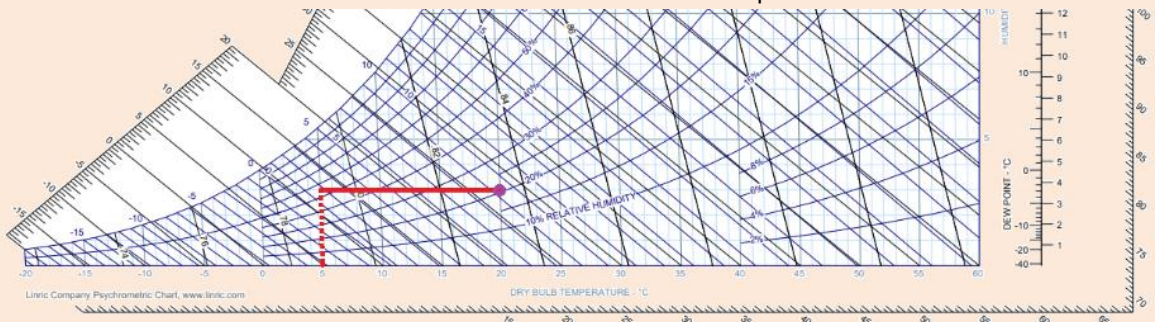
پاسخ) از روی نمودار سایرومتری دمای نقطه شبنم هوایی با دمای حباب خشک ۸۵ درجه فارنهایت و رطوبت نسبی ۳۰ درصد تقریباً ۵۰ درجه فارنهایت می‌باشد. گزینه ب صحیح است.



پرسش ۱-۹) مشترک هوایی با دمای خشک ۵ درجه سلسیوس و رطوبت ۵۵ درصد، بدون تغییر مقدار رطوبت (رطوبت مطلق) تا دمای ۲۰ درجه سلسیوس گرم می‌شود. رطوبت نسبی هوا پس از گرم شدن تقریباً چه مقدار خواهد بود؟ (ارتفاع محل هم سطح دریاست) (شهریور ۹۵) «۷»

- الف) ۲۵ درصد      ب) ۱۵ درصد      ج) ۱۰ درصد      د) ۲۰ درصد

پاسخ) همانطور که از صورت سوال مشخص است، چون مقدار رطوبت تغییری نکرده است، پس این فرایند، فرایند گرمایش محسوس است. از نمودار سایکرومتریک داریم:



گزینه د صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۱۴» آزمون «آبان» سال ۹۳ می‌باشد.

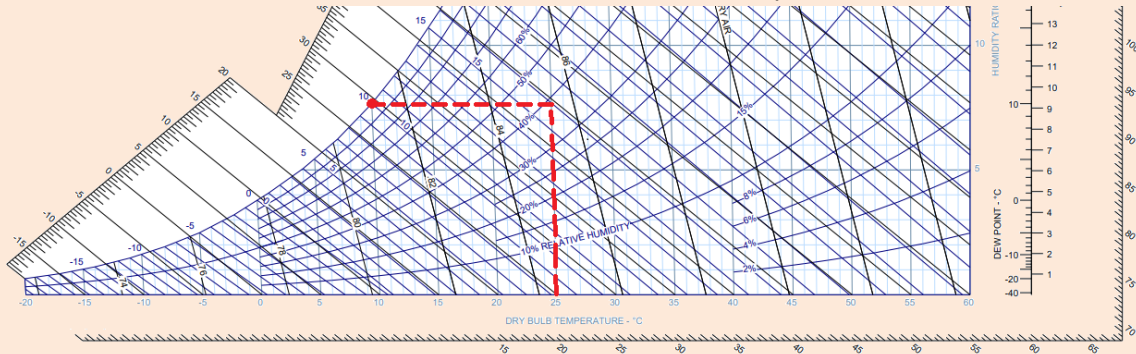




پرسش ۱-۱) مشترک نقطه شبنم هوا در دمای خشک ۲۵ درجه سلسیوس و دمای مرطوب ۱۶ درجه سلسیوس، چه مقدار است؟  
(در سطح دریا) (خرداد ۹۳ «۳۵»)

الف) ۵ درجه سلسیوس      ب) ۱۵ درجه سلسیوس      ج) ۲۰ درجه سلسیوس      د) ۱۰ درجه سلسیوس

پاسخ) طبق نمودار سایکرومتریک (SI) داریم:



گزینه د صحیح است.

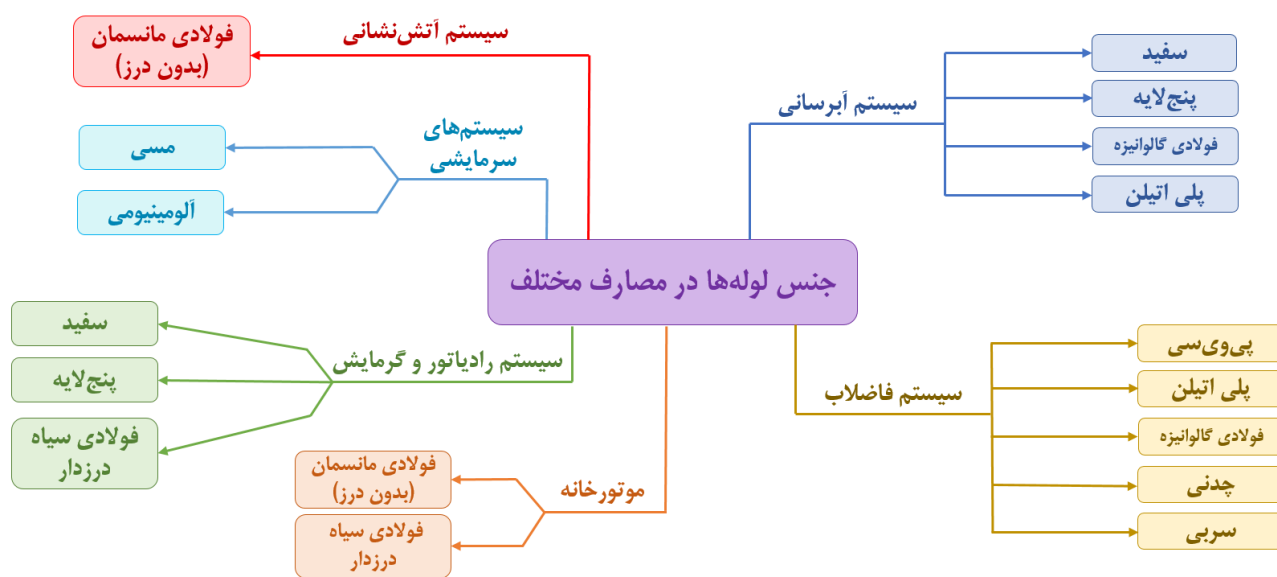
این پرسش، مشابه پرسش «۱۹» آزمون «اسفند» سال ۸۹ می‌باشد.

# لوله کشی تأسیسات مکانیکی

## ۱-۲ کلیات لوله کشی تأسیسات

لوله کشی تأسیسات ساختمان شامل لوله کشی آب گرم کننده، لوله کشی بخار، لوله کشی چگالیده بخار، لوله کشی آب سرد کننده و لوله کشی آب خنک کننده کندانسور می شود.

در طراحی این لوله ها باید اندازه گذاری ها برای تأمین جریان سیال به مقدار لازم و با سرعت مناسب در هر سیستم کافی بوده و موجب تولید صدای آزاردهنده و سایش زود هنگام لوله ها نشود، همچنین کاهش سرعت جریان سیال در لوله ها، باید تا حدی باشد که افزایش قطر لوله ها موجب افزایش غیر قابل توجیه هزینه لوله کشی نگردد.



شکل (۱-۲): کاربرد انواع لوله در مصارف مختلف لوله کشی ساختمان

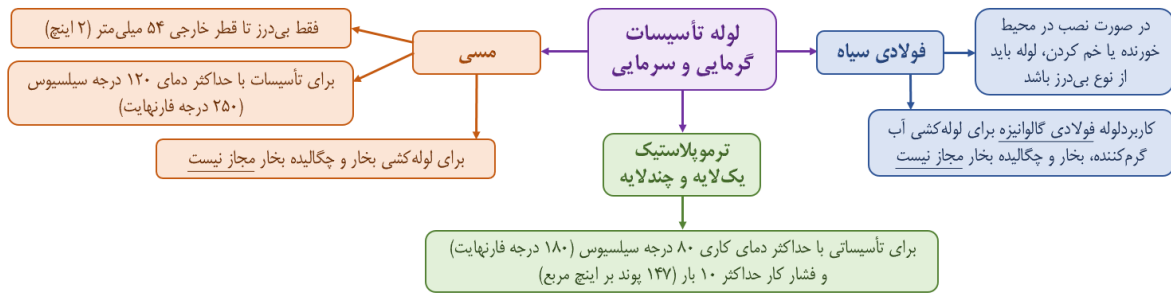
## ۱-۱-۲ مصالح لوله کشی

لوله و دیگر اجزای لوله کشی باید برای شرایط کار سیستم شامل دمای کار طراحی، فشار کار طراحی و نوع سیال داخل لوله، مناسب باشد. انتخاب لوله (۱۴-۱۰-۳-۳):

لوله های مورد استفاده در تأسیسات گرمایی و سرمایی، باید از نوع فولادی سیاه، مسی و یا ترموپلاستیک، انتخاب شود (بند الف).



شکل (۲-۲): انواع لوله در لوله کشی تأسیسات مکانیکی



شکل (۲-۳): نمودار انتخاب لوله برای تأسیسات مکانیکی

**پرسش ۲-۱) نظارت-اجرا** استفاده از کدام گزینه برای لوله‌کشی آب‌کندانس بخار مجاز است؟ (مرداد ۱۴۰۰ (اجرا) «۳۸»)

- الف) فولادی سیاه و مسی  
ب) فولادی سیاه و فولادی گالوانیزه  
ج) فولادی سیاه  
د) فولادی سیاه، فولادی گالوانیزه و مسی
- پاسخ)** طبق بند «پ-۱» و «ت-۳» آیین‌نامه ۱۴-۱۰-۳-۳ صفحه ۱۲۰ مبحث ۱۴، گزینه ج صحیح است.

**پرسش ۲-۲) نظارت-اجرا** در لوله‌کشی آب گرم‌کننده، در تأسیسات گرمایی ساختمان، می‌توان از لوله‌های مسی استفاده کرد.

محدودیت‌های کاربرد لوله‌های مسی در لوله‌کشی آب گرم‌کننده چیست؟ (شهریور ۹۱ «۱۹»)

- الف) - لوله‌های مسی باید بی‌درز باشد.  
- حداکثر قطر خارجی لوله ۶۴ میلی‌متر باشد.  
- حداکثر دمای کار سیستم ۱۰۰ درجه سلسیوس باشد.  
ب) - لوله مسی باید بی‌درز باشد.  
- حداکثر قطر خارجی لوله ۵۴ میلی‌متر باشد.  
- حداکثر دمای کار سیستم ۱۲۰ درجه سلسیوس باشد.  
ج) - لوله‌های مسی باید درز جوش باشد.  
- حداکثر قطر خارجی لوله ۷۰ میلی‌متر باشد.  
- حداکثر دمای کار سیستم ۱۰۰ درجه سلسیوس باشد.  
د) - لوله‌های مسی باید درز جوش باشد.  
- حداکثر قطر خارجی لوله ۶۴ میلی‌متر باشد.  
- حداکثر دمای کار سیستم ۱۲۰ درجه سلسیوس باشد.
- پاسخ)** طبق بند «ت» آیین‌نامه ۱۴-۱۰-۳-۳ صفحه ۱۲۰ مبحث ۱۴، گزینه ب صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۴۶» آزمون «فرداد» سال ۸۹ می‌باشد.**

**پرسش ۲-۳) نظارت-اجرا** حداکثر دمای کار مجاز تأسیسات گرمایشی برای استفاده از لوله‌های تک لایه PEX چند درجه سلسیوس

است؟ (اسفند ۱۴۰۲ (نظارت) «۱۵»)

- الف) ۱۰۰  
ب) ۷۰  
ج) ۸۰  
د) ۹۰
- پاسخ)** طبق بند «ث-۱» آیین‌نامه ۱۴-۱۰-۳-۳ صفحه ۱۲۰ مبحث ۱۴، گزینه ج صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۲۹» آزمون «اجرا اسفند» سال ۱۴۰۲ می‌باشد.**

**فیتینگ (Fitting):**

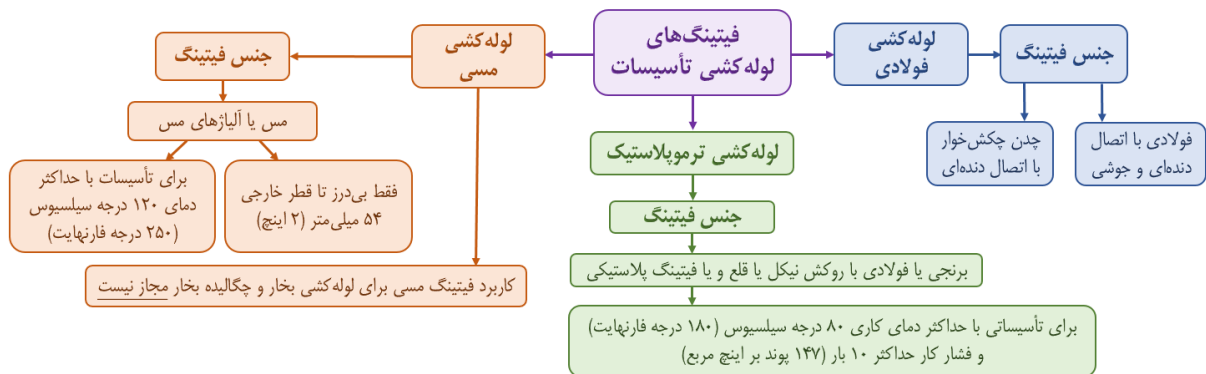
در سیستم لوله‌کشی به اتصالاتی که جهت نصب لوله، تغییر قطر و تغییر مسیر آن، بستن انتهای خطوط لوله‌کشی، انشعاب‌گیری از لوله‌ها و غیره، استفاده می‌شود فیتینگ یا کانکشن می‌گویند.

انواع فیتینگ عبارتند از: زانویی، سه‌راهی، چهارراهی، کاهنده‌های متقارن و نامتقارن، کوپلینگ، مهره ماسوره و ....



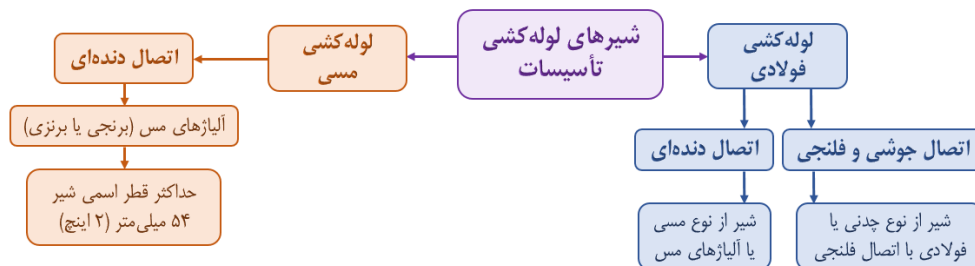
شکل (۲-۴): انواع فیتینگ

در شکل زیر قوانین مربوط به انتخاب فیتینگ‌های لوله‌کشی تأسیسات مکانیکی به صورت خلاصه آمده است:



شکل (۲-۵): نمودار انتخاب فیتینگ برای لوله‌کشی تأسیسات مکانیکی

در شکل زیر قوانین مربوط به انتخاب شیرهای لوله‌کشی تأسیسات مکانیکی به صورت خلاصه آمده است:



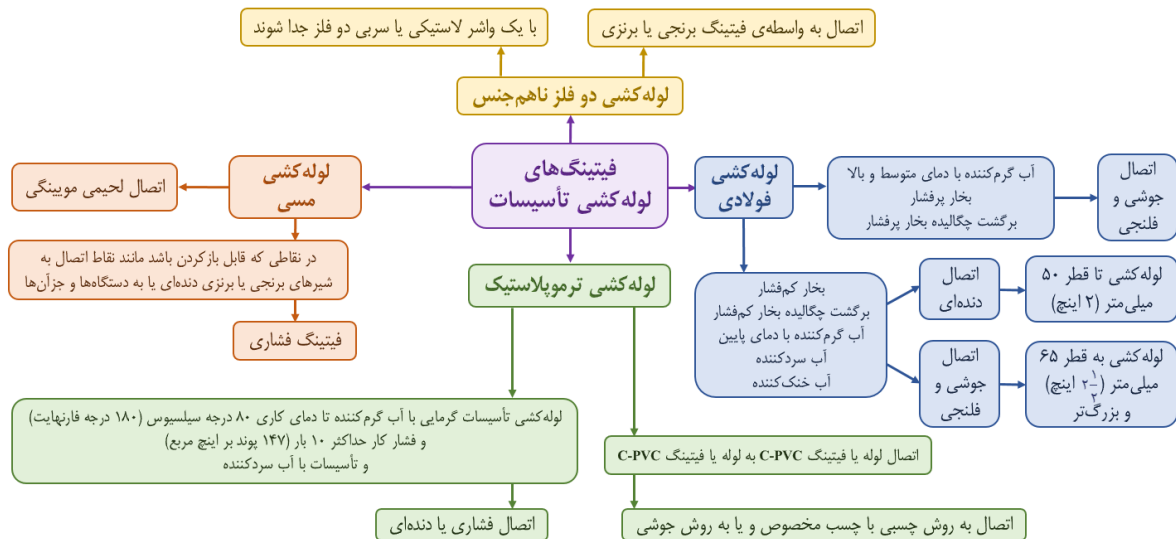
شکل (۲-۶): نمودار انتخاب شیر برای لوله‌کشی تأسیسات مکانیکی

پرسش (۲-۴) نظارت - اجرا در لوله‌کشی مسی حداکثر قطر نامی شیر باید چقدر باشد؟ (اسفند ۹۱ «۱۳»)

الف) ۲۰ میلی‌متر      ب) ۲۵ میلی‌متر      ج) ۳۲ میلی‌متر      د) ۵۴ میلی‌متر

پاسخ) طبق بند «الف-۳» آیین‌نامه ۱۴-۱۰-۳-۶ صفحه ۱۲۳ مبحث ۱۴، در این نوع لوله‌کشی، حداکثر قطر اسمی شیر باید ۵۴ میلی‌متر (۲ اینچ) باشد. گزینه د صحیح است.

در شکل زیر قوانین مربوط به اتصالات لوله‌کشی تأسیسات مکانیکی به صورت خلاصه آمده است:



شکل (۷-۲): نمودار خلاصه قوانین مربوط به اتصالات، در لوله کشی تأسیسات مکانیکی

**پرسش ۲-۵) نظارت-اجرا** در تأسیسات لوله کشی فولادی آب گرم‌کننده با دمای متوسط و دمای بالا: (اسفند ۹۵ (نظارت) «۲»)  
 الف) همه اتصالاتها (لوله به لوله یا لوله به شیر آلات) باید از نوع جوشی یا فلنجی و اتصال به دستگاه‌ها باید از نوع فلنجی باشد.  
 ب) همه فیتینگ‌ها در تأسیسات با دمای بالا باید دارای ضخامتی معادل رده ۸۰ و از نوع جوشی باشد.  
 ج) اتصالاتها تا اندازه ۵۰ میلی‌متر و فقط برای لوله‌های رده ۸۰ می‌تواند دنده‌ای و اتصال به دستگاه‌ها باید با مهره ماسوره باشد.  
 د) در تأسیسات با دمای بالا، اتصالات جوشی یا فلنجی و در دمای متوسط دنده‌ای است.  
**پاسخ** طبق بند «الف-۴» آیین‌نامه ۱۴-۱۰-۳-۷ صفحه ۱۲۵ مبحث ۱۴، در لوله‌کشی‌های فولادی آب گرم‌کننده با دمای متوسط و بالا همه‌ی اتصالاتها باید از نوع جوشی و فلنجی باشد. گزینه الف صحیح است.

**پرسش ۲-۶) نظارت-اجرا** در یک ساختمان لوله کشی فولادی آب گرم‌کننده بین دیگ آب گرم و رادیاتورها یا فن کویل‌ها باید طراحی و اجرا شود. در این لوله‌کشی، اتصال لوله به لوله، لوله به فیتینگ یا فیتینگ به فیتینگ چگونه باید انجام شود؟ (آذر ۹۰ «۴۸»)  
 الف) در قطرهای نامی تا ۱۰۰ میلی‌متر (۴ اینچ) اتصال باید از نوع دنده‌ای باشد و از قطر نامی ۱۲۵ میلی‌متر (۵ اینچ) و بزرگ‌تر از آن اتصال باید از نوع جوشی و فلنجی باشد.  
 ب) در قطرهای نامی تا ۵۰ میلی‌متر (۲ اینچ) اتصال باید از نوع دنده‌ای باشد و از قطر نامی ۶۵ میلی‌متر (۲ ۱/۴ اینچ) و بزرگ‌تر از آن اتصال باید از نوع جوشی و فلنجی باشد.  
 ج) در قطرهای نامی تا ۴۰ میلی‌متر (۱ ۱/۴ اینچ) اتصال باید از نوع دنده‌ای باشد و از قطر نامی ۵۰ میلی‌متر (۲ اینچ) و بزرگ‌تر از آن اتصال باید از نوع جوشی و فلنجی باشد.  
 د) در لوله‌کشی آب گرم‌کننده نوع اتصال به دمای آب گرم‌کننده بستگی دارد.  
**پاسخ** از آنجایی که برای رادیاتور یا فن کویل از آب گرم‌کننده با دمای پایین استفاده می‌شود، طبق بند «الف-۳» آیین‌نامه ۱۴-۱۰-۳-۷ صفحه ۱۲۴ مبحث ۱۴، گزینه ب صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۴۷» آزمون «تیر» سال ۷۸ می‌باشد.**

**نکته ۲-۱)** در اتصال اجزای لوله‌کشی فولادی گالوانیزه در قطرهای نامی ۶۵ و ۸۰ و ۱۰۰ میلی‌متر می‌توان از اتصال دنده‌ای یا فلنجی استفاده کرد. (۱۶-۳-۴-۸)

**پرسش ۲-۷) نظارت-اجرا** در صورت عدم استفاده از فلنج، اتصال لوله‌ها فولادی سیاه و اتصال لوله‌های فولادی گالوانیزه با قطر نامی ۲ ۱/۴ اینچ باید به چه صورت باشد؟ (مرداد ۱۴۰۰ (نظارت) «۱»)

الف) در لوله‌های فولادی سیاه به صورت جوشی و در لوله‌های فولادی گالوانیزه به صورت جوشی یا دنده‌ای  
 ب) در لوله‌های فولادی سیاه و گالوانیزه هر دو به صورت جوشی

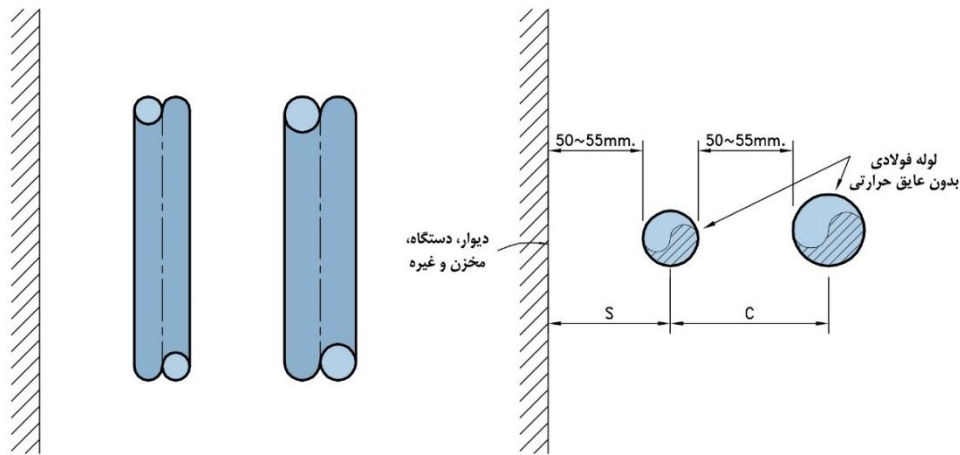


ج) در لوله‌های فولادی سیاه به صورت جوشی یا دنده‌ای و در لوله‌های فولادی گالوانیزه به صورت دنده‌ای  
 د) در لوله‌های فولادی سیاه به صورت جوشی و در لوله‌های فولادی گالوانیزه به صورت دنده‌ای  
**پاسخ)** طبق بند «الف-۳» آیین‌نامه ۱۴-۱۰-۳-۷ صفحه ۱۲۴ مبحث ۱۴، تا قطر اسمی ۵۰ میلی‌متر (۲ اینچ)، اتصال باید از نوع دنده  
 ای و در لوله‌کشی به قطر اسمی ۶۵ میلی‌متر ( $2\frac{1}{4}$  اینچ) و بزرگتر، اتصال باید از نوع جوشی و فلنجی باشد.  
 طبق بند «ب-۲» آیین‌نامه ۱۶-۳-۸-۴ صفحه ۵۶ مبحث ۱۶، در اتصال اجزای لوله‌کشی فولادی گالوانیزه در قطرهای نامی ۶۵  
 و ۸۰ و ۱۰۰ میلی‌متر می‌توان از اتصال دنده‌ای یا فلنجی استفاده کرد. گزینه د صحیح است.  
 (با توجه به مطالب گزینه «الف» پاسخ کامل تری به نظر می‌رسد اما در پاسخ نامه‌ی رسمی منتشر شده، گزینه «د» مد نظر بوده  
 است).

### ۲-۲ لوله‌های فولادی در شفت تاسیساتی

شفت تاسیساتی محلی جهت عبور لوله‌های عمودی تاسیسات نظیر لوله آب، فاضلاب، گاز، آتش‌نشانی و ... می‌باشد که از بیش از یک  
 طبقه عبور می‌کند.

#### ۲-۲-۱ فاصله لوله‌های فولادی بدون فلنج (M.D. 301-01-1):



S "میلیمتر"	C "میلیمتر"															قطر نامی لوله "میلیمتر"	
	600	500	450	400	350	300	250	200	150	125	100	80	65	50	40		25
70	375	320	295	270	245	230	205	180	150	140	125	110	105	100	95	85	25
80	380	330	305	280	255	240	215	185	160	150	135	120	115	110	100	95	40
85	385	335	310	285	260	245	220	190	165	155	140	125	120	115	110	100	50
90	395	345	320	295	270	250	230	200	175	160	145	135	125	120	115	105	65
95	400	350	325	300	275	260	235	205	180	165	155	140	135	125	120	110	80
110	415	365	340	315	285	270	245	220	195	180	165	155	145	140	135	125	100
125	430	380	355	330	300	285	260	235	205	195	180	165	160	155	150	140	125
135	440	390	365	340	315	300	275	245	220	205	195	180	175	165	160	150	150
160	465	415	390	365	340	325	300	270	245	235	220	205	200	190	185	180	200
190	495	445	420	390	365	350	325	300	275	260	245	235	230	220	215	205	250
215	520	470	445	420	390	375	350	325	300	285	270	260	250	245	240	230	300
230	535	485	460	435	410	390	365	340	315	300	285	275	270	260	255	245	350
255	560	510	485	460	435	420	390	365	340	330	315	300	295	285	280	270	400
280	585	535	510	485	460	445	420	390	365	355	340	325	320	310	305	295	450
305	610	560	535	510	485	470	445	415	390	380	365	350	345	335	330	320	500
355	660	610	585	560	535	520	495	465	440	430	415	400	395	385	380	375	600



این نقشه، حداقل فاصله بین لوله‌های فولادی بدون فلنج و بدون عایق حرارتی را، از یکدیگر و از دیوار یا دستگاه‌های مجاور نشان می‌دهد. در صورتیکه لوله عایق دار باشد باید ضخامت عایق یک یا هر دو لوله مجاور به مقادیر C و S اضافه شود. اگر لوله در معرض حرکات ناشی از انبساط و انقباض باشد باید مقدار حرکت عرضی لوله پیش‌بینی شود و در صورت لزوم به ارقام جدول اضافه شود.

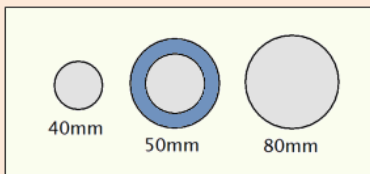
در مورد لوله‌های غیر فولادی می‌توان با استفاده از اندازه‌های نشان داده شده در شکل و قطر خارجی لوله‌ها، مقادیر C و S را محاسبه نمود.

**پرسش ۲-۸) مشترک** از یک مخزن ذخیره آب واقع در زیرزمین یک ساختمان اداری، دو لوله آب مصرفی فولادی گالوانیزه هر یک به قطر ۳ اینچ به سمت ساختمان خارج شده است. این دو لوله ابتدا مسیری افقی در کنار دیوار را طی می‌کنند تا به لوله‌های قائم انتقال آب مصرفی متصل شوند. فاصله محور لوله افقی نزدیک‌تر به دیوار، تا دیوار حداقل باید چند میلی‌متر باشد؟ فاصله بین محور این دو لوله از یکدیگر حداقل باید چند میلی‌متر باشد؟ لوله‌ها بدون فلنج هستند (مهر ۱۴۰۲ (طراحی) «۲۵»)

الف) ۹۵ و ۹۵      ب) ۹۵ و ۱۴۰      ج) ۱۴۰ و ۱۴۰      د) ۱۱۰ و ۱۱۰

**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 301-01-1 نشریه ۲-۶-۱۲۸، برای لوله‌های بدون فلنج فاصله محور لوله افقی نزدیک‌تر به دیوار، تا دیوار (S) با توجه به قطر آن طبق جدول ۹۵ میلی‌متر بوده و فاصله بین محور این دو لوله از یکدیگر (C) حداقل ۱۴۰ میلی‌متر می‌باشد. گزینه ب صحیح است.

**پرسش ۲-۹) مشترک** سه لوله فولادی به قطرهای ۴۰ و ۵۰ و ۸۰ میلی‌متر بدون فلنج از داخل یک شفت تأسیساتی به شکل زیر عبور می‌کند. طول و عرض شفت تأسیساتی به ترتیب حداقل باید چند سانتی‌متر باشد؟ (لوله ۵۰ میلی‌متری دارای ۲۵ میلی‌متر عایق حرارتی است) (مهر ۱۴۰۲ (طراحی) «۳۸»)



الف) ۴۱ و ۱۹      ب) ۴۶ و ۱۹      ج) ۴۱ و ۲۲      د) ۴۶ و ۲۲

**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 301-01-1 نشریه ۲-۶-۱۲۸، فاصله لوله ۴۰ میلی‌متری تا دیوار (S) طبق جدول ۸۰ میلی‌متر می‌باشد و فاصله لوله ۴۰ میلی‌متری و ۵۰ میلی‌متری (C) طبق جدول ۱۱۰ میلی‌متر می‌باشد. چون لوله ۵۰ میلی‌متری عایق‌دار می‌باشد باید ضخامت عایق آن به مقدار C اضافه شود. فاصله بین لوله ۵۰ میلی‌متری و لوله ۸۰ میلی‌متری نیز به همین صورت محاسبه شده و فاصله لوله‌ی ۸۰ میلی‌متری تا دیوار نیز مانند لوله ۴۰ میلی‌متری محاسبه می‌شود. بنابراین برای طول شفت داریم:

$$L = S_1 + C_1 + t + C_2 + t + S_2 = 80 + 110 + 25 + 125 + 25 + 95 = 460 \text{ mm}$$

برای محاسبه عرض شفت فاصله لوله‌ها را تا دیوار از دو طرف لوله محاسبه کرده و مقدار بزرگ‌تر را در نظر می‌گیریم:

$$D = 80 \text{ mm} \Rightarrow W = 2S = 2 \times 95 = 190 \text{ mm}$$

$$D = 50 \text{ mm} \Rightarrow W = 2(S + t) = 2 \times (85 + 25) = 220 \text{ mm}$$

$$D = 40 \text{ mm} \Rightarrow W = 2S = 2 \times 80 = 160 \text{ mm}$$

گزینه د صحیح است.







**پرسش ۲-۱) مشترک** حداقل اندازه شفت جهت عبور دو لوله فولادی با فلنج کلاس ۱۵۰ به قطر نامی ۲۰۰ و ۲۵۰ میلی‌متر، چند سانتی‌متر مربع است؟ (لوله به قطر نامی ۲۵۰ میلی‌متر با ۵۰ میلی‌متر عایق حرارتی پوشانده شده است) (آبان ۱۴۰۳ (نظارت) «۵۳»)

- الف)  $۸۷ \times ۵۶$       ب)  $۸۷۰ \times ۵۶۰$       ج)  $۷۵ \times ۴۸$       د)  $۷۵۰ \times ۴۸۰$

**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 301-01-2 نشریه ۲-۶-۱۲۸، فاصله لوله ۲۰۰ میلی‌متری تا دیوار ( $S_1$ ) طبق جدول ۲۰۰ میلی‌متر می‌باشد همچنین فاصله لوله ۲۵۰ میلی‌متری و ۲۵۰ میلی‌متری از یکدیگر (C) طبق جدول ۳۴۰ میلی‌متر می‌باشد. چون لوله ۲۵۰ میلی‌متری عایق‌دار می‌باشد باید ضخامت عایق آن به مقدار C اضافه شود. فاصله بین لوله ۲۵۰ میلی‌متری تا دیوار ( $S_2$ ) نیز ۲۳۰ میلی‌متر می‌باشد که ضخامت عایق لوله باید به این مقدار اضافه شود. بنابراین برای طول شفت داریم:

$$L = S_1 + C_1 + t + S_2 + t = 200 + 340 + 50 + 230 + 50 = 870 \text{ mm} = 87 \text{ cm}$$

برای محاسبه عرض شفت فاصله لوله‌ها را تا دیوار از دو طرف لوله محاسبه کرده و مقدار بزرگ‌تر را در نظر می‌گیریم:

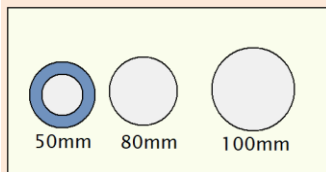
$$D = 200 \text{ mm} \Rightarrow W = 2S_1 = 2 \times 200 = 400 \text{ mm} = 40 \text{ cm}$$

$$D = 150 \text{ mm} \Rightarrow W = 2(S_2 + t) = 2 \times (230 + 50) = 560 \text{ mm} = 56 \text{ cm}$$

گزینه الف صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۲۹» آزمون «اجرا مرداد» سال ۱۴۰۳ و مشابه پرسش «۵» آزمون «نظارت اسفند» سال ۱۴۰۲ می‌باشد.**

**پرسش ۲-۱۱) مشترک** سه لوله فولادی به قطرهای ۵۰ و ۸۰ و ۱۰۰ میلی‌متر همگی با اتصال فلنجی از داخل یک شفت تاسیساتی مطابق شکل زیر عبور می‌کند. حداقل طول و عرض شفت تاسیساتی به ترتیب باید چند سانتی‌متر باشد؟ (لوله ۵۰ میلی‌متری دارای ۲۵ میلی‌متر عایق حرارتی و سایر لوله‌ها بدون عایق حرارتی است. کلاس فشار فلنج ۱۵۰ پوند بر اینچ مربع است) (مهر ۱۴۰۲ (اجرا) «۴۱»)



- الف) ۵۶ و ۲۲      ب) ۵۶ و ۲۱      ج) ۶۱ و ۲۸      د)  $۶۳/۵$  و ۲۸

**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 301-01-2 نشریه ۲-۶-۱۲۸، فاصله لوله ۵۰ میلی‌متری تا دیوار (S) طبق جدول ۱۰۵ میلی‌متر می‌باشد و فاصله لوله ۵۰ میلی‌متری و ۸۰ میلی‌متری (C) طبق جدول ۱۵۵ میلی‌متر می‌باشد. چون لوله ۵۰ میلی‌متری عایق‌دار می‌باشد باید ضخامت عایق آن به مقدار C و S اضافه شود. فاصله بین لوله ۸۰ میلی‌متری و لوله ۱۰۰ میلی‌متری نیز به همین صورت محاسبه شده و فاصله لوله‌ی ۱۰۰ میلی‌متری تا دیوار نیز مانند لوله ۵۰ میلی‌متری محاسبه می‌شود. بنابراین برای طول شفت داریم:

$$L = S_1 + C_1 + t + C_2 + t + S_2 = 25 + 105 + 25 + 155 + 185 + 140 = 635 \text{ mm} = 63/5 \text{ cm}$$

برای محاسبه عرض شفت فاصله لوله‌ها را تا دیوار از دو طرف لوله محاسبه کرده و مقدار بزرگ‌تر را در نظر می‌گیریم:

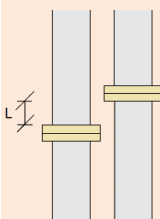
$$D = 100 \text{ mm} \Rightarrow W = 2S = 2 \times 140 = 280 \text{ mm}$$

$$D = 80 \text{ mm} \Rightarrow W = 2S = 2 \times 125 = 250 \text{ mm}$$

$$D = 50 \text{ mm} \Rightarrow W = 2(S + t) = 2 \times (105 + 25) = 260 \text{ mm}$$

گزینه د صحیح است.

**پرسش ۲-۱۲) مشترک** در شکل زیر فاصله بین دو فلنج (L) باید حداقل چند سانتی‌متر باشد؟ (اردیبهشت ۱۴۰۲ (اجرا) «۴۶»)



- الف) ۳۰      ب) ۲۰      ج) ۱۰      د) ۲۵

**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 301-01-2 نشریه ۲-۶-۱۲۸، این فاصله حداقل باید ۳۰۰ میلی‌متر باشد. گزینه الف صحیح است.

۲-۲-۳ فاصله لوله‌های فولادی فلنج دار و بدون فلنج (M.D. 301-01-3):



C "میلیمتر"														کلاس فشار فلنج PSI	قطر نامی لوله فلنج دار "میلیمتر"
قطر نامی لوله فلنج دار "میلیمتر"															
600	500	450	400	350	300	250	200	150	100	80	50	40	25		
385	335	310	285	260	245	220	190	165	140	125	110	105	100	150	25
395	345	320	290	265	255	230	195	170	145	135	120	115	110	300	
395	345	320	295	270	255	230	200	175	150	135	120	115	110	150	40
410	360	335	310	285	270	245	215	190	160	150	135	130	120	300	
410	355	330	305	280	265	240	210	185	160	150	140	130	120	150	50
415	365	340	315	290	275	250	220	195	165	155	140	140	130	300	
425	375	350	325	300	285	260	230	205	180	170	150	140	140	150	80
435	385	360	335	310	295	270	240	215	190	180	160	155	150	300	
445	395	370	345	320	305	280	250	225	200	190	170	170	160	150	100
460	410	385	355	330	320	295	260	235	210	200	190	180	170	300	
470	420	395	370	345	330	305	275	250	230	210	200	190	190	150	150
490	440	415	390	365	350	325	295	270	245	230	220	210	200	300	
505	455	430	400	375	365	340	310	285	255	245	230	230	220	150	200
525	470	445	420	395	380	355	330	300	280	270	250	240	240	300	
535	485	460	435	410	395	370	340	320	290	280	260	255	250	150	250
555	505	480	450	425	415	390	360	335	305	295	280	280	270	300	
575	525	500	470	445	435	410	380	355	325	315	300	295	285	150	300
595	540	515	490	465	450	425	395	370	345	330	320	310	305	300	
600	550	525	495	470	460	435	405	380	355	340	325	320	310	150	350
625	575	550	520	495	485	460	430	405	380	365	350	345	335	300	
630	580	555	530	505	495	470	435	410	385	370	355	350	345	150	400
655	605	580	555	530	520	495	460	435	410	395	380	375	370	300	
650	600	575	550	520	510	485	455	430	400	390	375	370	360	150	450
690	635	610	585	560	550	525	495	465	440	430	415	410	400	300	
680	630	605	580	555	540	515	485	460	435	420	405	400	395	150	500
720	670	645	620	590	580	555	525	500	470	460	445	440	430	300	
740	690	660	635	610	600	575	545	515	490	480	465	460	450	150	600
790	740	710	685	660	650	625	590	565	540	530	515	510	500	300	

این نقشه، حداقل فاصله بین لوله‌های فولادی فلنج دار و بدون فلنج که فاقد عایق حرارتی هستند را، از یکدیگر نشان می‌دهد. در صورتیکه لوله عایق دار باشد باید ضخامت عایق یک یا هر دو لوله مجاور به مقدار C اضافه شود طوری که فاصله عرضی بین دو لوله عایق شده حداقل ۵۰ میلی‌متر و بین فلنج و لوله مجاور حداقل ۲۵ میلی‌متر تامین شود. اگر لوله در معرض حرکات ناشی از انبساط و انقباض باشد باید مقدار حرکت عرضی لوله پیش‌بینی شود و در صورت لزوم به ارقام جدول اضافه شود.



**پرسش ۲-۱۳) مشترک** اندازه شفت جهت عبور دو لوله فولادی به قطرهای نامی ۲۰۰ و ۲۵۰ میلی‌متر حداقل باید چند سانتی‌متر مربع باشد؟ (لوله ۲۵۰ میلی‌متری دارای فلنج با کلاس فشار ۱۵۰ و لوله ۲۰۰ میلی‌متری بدون فلنج و با ۵۰ میلی‌متر عایق است) (آبان ۱۴۰۳ (طراحی) «۵۲»)

الف) ۸۳×۴۶      ب) ۸۳×۴۲      ج) ۷۵×۴۸      د) ۸۷×۵۶

**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 301-01-1 نشریه ۲-۶-۱۲۸، فاصله بین لوله ۲۰۰ میلی‌متری و دیوار (S<sub>1</sub>) ۱۶۰ میلی‌متر بوده که چون این لوله عایق می‌باشد، ضخامت عایق باید در محاسبات آن لحاظ شود. طبق نقشه M.D. 301-01-3 فاصله بین لوله ۲۰۰ میلی‌متری و لوله ۲۵۰ میلی‌متری (C<sub>1</sub>) با توجه به کلاس فشار فلنج لوله ۲۵۰ میلی‌متری، ۳۴۰ میلی‌متر می‌باشد و طبق نقشه M.D. 301-01-2، فاصله لوله ۲۵۰ میلی‌متری و دیوار (S<sub>2</sub>)، ۲۳۰ میلی‌متر می‌باشد. بنابراین طول شفت تأسیساتی به صورت زیر محاسبه می‌شود:

$$L = t + S_1 + t + C_1 + S_2 = 50 + 160 + 50 + 340 + 230 = 830 \text{ mm} = 83 \text{ cm}$$

عرض شفت براساس لوله‌ای که بیش‌ترین فاصله را از دیوار دارد محاسبه می‌شود بنابراین فاصله‌ی بالا و پایین هر دو لوله را از دیوار حساب کرده و بیشترین مقدار را در نظر می‌گیریم:

$$d = 200 \text{ mm} \Rightarrow w = 2(S_1 + t) = 2 \times (160 + 50) = 420 \text{ mm} = 42 \text{ cm}$$

$$d = 250 \text{ mm} \Rightarrow w = 2S_2 = 2 \times 230 = 460 \text{ mm} = 46 \text{ cm}$$

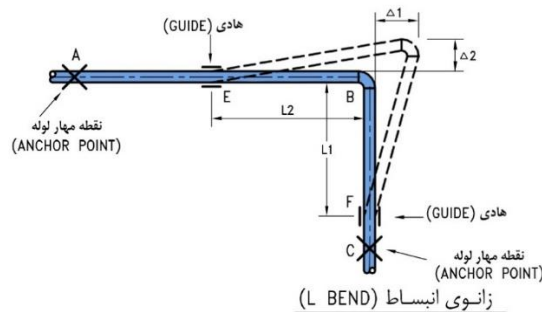
گزینه الف صحیح است.

### ۳-۲ حلقه انبساط - قطعه انبساط

طبق تعاریف مبحث چهاردهم مقررات ملی ساختمان، داریم:

**حلقه انبساط:** تغییر امتداد لوله در یک صفحه با زانوها و خم‌ها، برای جذب حرکات طولی لوله ناشی از تغییر دما و انبساط و انقباض.  
**خم انبساط:** تغییر امتداد لوله در یک صفحه با یک زانو یا خم، برای جذب حرکات طولی لوله ناشی از تغییر دما و انبساط و انقباض  
**قطعه انبساط:** وسیله‌ای برای جذب حرکت‌های ناشی از تغییر دما و انقباض و انبساط در لوله.

### ۲-۳-۱ زانوی انبساط (L BEND) برای لوله فولادی (M.D. 301-03-2)



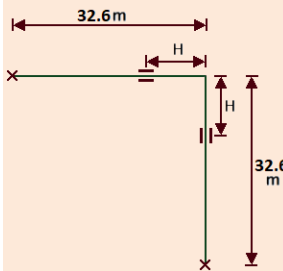
جدول زیر حداقل مقدار L<sub>1</sub> یا L<sub>2</sub> را بر حسب میلی‌متر، برای لوله‌های فولادی ساخته شده طبق استاندارد "B" یا "A" ASTM A53 GRADE متناسب با مقدار انبساط یا انقباض طول لوله AB یا BC و قطر نامی لوله در محل زانوی انبساط به دست می‌دهد.

مقدار انبساط یا انقباض "میلی‌متر"										قطر نامی لوله "میلی‌متر"
120	100	90	80	70	60	50	40	30	20	
5500	5000	4800	4500	4200	3900	3600	3200	2800	2300	50
6100	5500	5300	5000	4600	4300	4000	3500	3000	2500	65
6700	6100	5800	5500	5100	4700	4300	3900	3200	2800	80
7600	6900	6600	6200	5800	5400	4900	4400	3800	3100	100
8400	7700	7300	6900	6400	6000	5400	4900	4200	3500	125
9200	8400	8000	7500	7000	6500	6000	5300	4600	3800	150
10500	9600	9100	8600	8000	7400	6800	6100	5300	4300	200
11700	10700	10100	9500	8900	8300	7600	6800	5900	4800	250
12700	11600	11000	10400	9700	9000	8200	7400	6400	5200	300

جدول زیر مقدار انبساط لوله را بر حسب میلی‌متر بر متر طول لوله بر مبنای دمای نصب صفر درجه سانتیگراد، در درجه حرارت‌های مختلف به دست می‌دهد.

دمای لوله °C	0	20	40	60	80	100	120	160	200	300
مقدار انبساط لوله mm./m.	0	0.22	0.45	0.68	0.92	1.15	1.39	1.91	2.43	3.85

**پرسش ۲-۱۴) مشترک** دمای یک لوله فولادی به قطر به قطر نامی ۵۰ میلی‌متر از صفر درجه سلسیوس به ۸۰ درجه سلسیوس می‌رسد، مطابق شکل، فاصله‌ی نقاط مهار لوله تا زانو ۳۲/۶ متر است. فاصله‌ی تکیه‌گاه‌های هادی از زانو (H) باید چند متر باشد؟ (آبان ۱۴۰۳ طراحی) «۵۹»



الف) ۳/۶

ب) ۲/۳

ج) ۳

د) ۲/۸

**پاسخ)** طبق نقشه 2-301-03-2 M.D. 301-03-2 نشریه ۲-۶-۱۲۸، از جدول (۶) با تغییرات دمای ۸۰ درجه مقدار انبساط لوله ۰/۹۲ میلی‌متر بر متر طول لوله بدست می‌آید، که با ضرب در طول لوله داریم:

$$\Delta L = 0.92 \times L = 0.92 \times 32.6 = 29.99 \approx 30 \text{ mm}$$

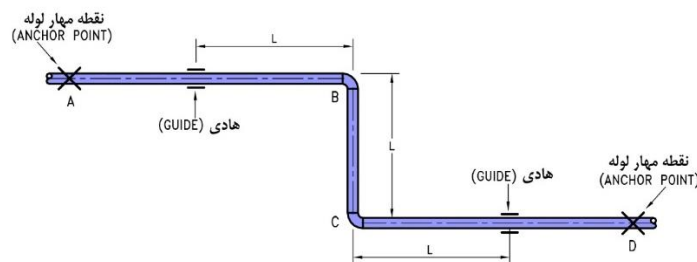
مقدار H با داشتن قطر و مقدار انبساط و انقباض لوله، از جدول (۵) بدست می‌آید:

$$\begin{cases} \Delta L = 30 \text{ mm} \\ d = 50 \text{ mm} \end{cases} \Rightarrow H = 2800 \text{ mm}$$

گزینه د صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۵» آزمون «نظارت مرداد» سال ۱۴۰۳ و مشابه پرسش «۵۷» آزمون «نظارت اسفند» سال ۱۴۰۲ و مشابه پرسش «۱۴۴» آزمون «نظارت مهر» سال ۱۴۰۲ و مشابه پرسش «۲۶» آزمون «اجرا اردیبهشت» سال ۱۴۰۲ و مشابه پرسش «۲۱» آزمون «طراحی مهر» سال ۹۸ می‌باشد.

### ۲-۳-۲ دو خم انبساط (Z BEND) برای لوله فولادی (M.D. 301-03-3)



دوخم انبساط (Z BEND)

جدول زیر حداقل مقدار L را بر حسب میلی‌متر، برای لوله‌های فولادی ساخته شده طبق استاندارد "B" یا "A" ASTM A53 GRADE متناسب با مقدار انبساط یا انقباض طول لوله AD و قطر نامی لوله در محل دو خم انبساط به دست می‌دهد:





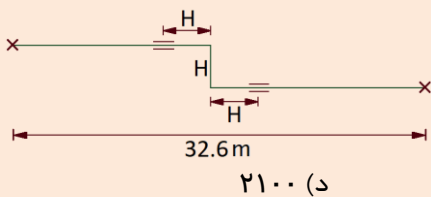
مقدار انبساط یا انقباض "میلیمتر"										قطر نامی لوله "میلیمتر"
120	100	90	80	70	60	50	40	30	20	
3600	3300	3200	3000	2800	2600	2400	2100	1900	1500	50
4000	3600	3500	3300	3000	2800	2600	2300	2000	1700	65
4400	4000	3800	3600	3400	3100	2800	2600	2100	1900	80
5000	4500	4300	4100	3800	3600	3200	2900	2500	2100	100
5500	5100	4800	4500	4200	3900	3600	3200	2800	2300	125
6000	5500	5200	4900	4600	4300	3900	3500	3000	2500	150
6900	6300	6000	5600	5200	4900	4500	4000	3500	2800	200
7700	7000	6600	6200	5800	5400	5000	4500	3900	3200	250
8300	7600	7200	6800	6400	5900	5400	4900	4200	3400	300

جدول زیر مقدار انبساط لوله را بر حسب میلی متر بر متر طول لوله بر مبنای دمای نصب صفر درجه سانتی گراد، در درجه حرارت های مختلف به دست می دهد.

دمای لوله °C										مقدار انبساط لوله mm./m.
300	200	160	120	100	80	60	40	20	0	
3.85	2.43	1.91	1.39	1.15	0.92	0.68	0.45	0.22	0	

نقاط مهار لوله (ANCHOR POINTS) باید قادر به تحمل نیروی وارد به آن نقاط در اثر انبساط و انقباض لوله باشند. تعیین دقیق نیروی مذکور مستلزم محاسبات نسبتاً پیچیده است ولی در چهارچوب تأسیسات گرمائی و سرمائی ساختمان ها، در صورت اجرای زانوی انبساط با شرایط بالا، می توان نیروی وارد به نقاط مهار لوله را معادل ۴۵ نیوتون به ازاء یک میلی متر قطر خارجی لوله در نظر گرفت.

**پرسش ۲-۱۵) مشترک** مطابق شکل زیر یک لوله فولادی به قطر نامی ۸۰ میلی متر در دمای صفر درجه سلسیوس نصب شده است، اگر دمای لوله در شرایط کاری به ۸۰ درجه سلسیوس برسد، طول حداقل باید چند میلی متر باشد؟ (مرداد ۱۴۰۳ (طراحی) «۵۶»)



۲۱۰۰ (د)

۱۹۴۰ (ج)

۳۲۰۰ (ب)

۳۵۰۰ (الف)

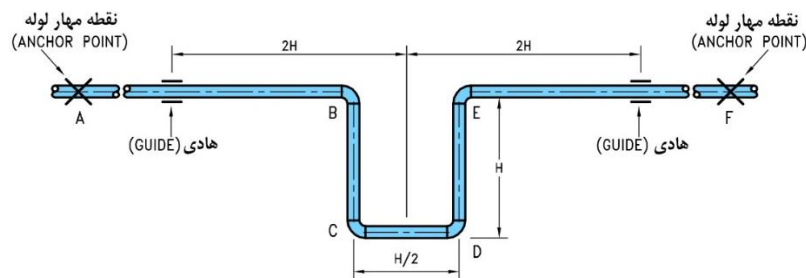
**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 301-03-3 نشریه ۲-۶-۱۲۸، با توجه به دما، ضریب مورد نظر را از جدول خوانده و میزان انبساط را محاسبه می کنیم:

$$\Delta L = 32.6 \times 0.92 \approx 30 \text{ mm}$$

حال با توجه به قطر لوله، طول H از جدول مربوطه، ۲۱۰۰ میلی متر بدست می آید. گزینه د صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۳۰» آزمون «اجرا مرداد» سال ۱۴۰۳ و مشابه پرسش «۴۲» آزمون «اجرا مهر» سال ۱۴۰۲ و مشابه پرسش «۴۰» آزمون «نظارت اردیبهشت» سال ۱۴۰۲ می باشد.

### ۲-۳-۳ حلقه انبساط (U BEND) برای لوله فولادی (M.D. 301-03-4)



(U BEND) حلقه انبساط



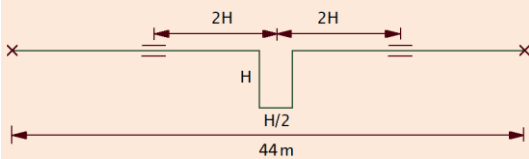
جدول زیر حداقل مقدار H را بر حسب میلیمتر، برای لوله‌های فولادی ساخته شده طبق استاندارد "B" یا "A" ASTM A53 GRADE متناسب با مقدار انبساط یا انقباض طول لوله AF و قطر نامی لوله در محل حلقه انبساط به دست می‌دهد:

مقدار انبساط یا انقباض "میلیمتر"										قطر نامی لوله "میلیمتر"
120	100	90	80	70	60	50	40	30	20	
3040	2800	2670	2520	2370	2210	2030	1840	1600	1340	50
3330	3070	2920	2770	2600	2420	2230	2010	1760	1460	65
3660	3370	3210	3040	2860	2660	2450	2210	1940	1610	80
4130	3800	3620	3430	3230	3000	2760	2490	2180	1810	100
4580	4210	4010	3800	3570	3330	3060	2760	2420	2010	125
4980	4580	4360	4130	3880	3620	3330	3000	2630	2180	150
5650	5190	4950	4690	4410	4110	3780	3410	2980	2480	200
6280	5770	5500	5210	4900	4570	4200	3790	3320	2750	250
6820	6270	5970	5660	5320	4950	4560	4110	3600	2990	300

جدول زیر مقدار انبساط لوله را بر حسب میلیمتر بر متر طول لوله بر مبنای دمای نصب صفر درجه سانتیگراد، در درجه حرارت‌های مختلف به دست می‌دهد.

دمای لوله °C										مقدار انبساط لوله mm./m.
300	200	160	120	100	80	60	40	20	0	
3.85	2.43	1.91	1.39	1.15	0.92	0.68	0.45	0.22	0	

**پرسش ۲-۱۶) مشترک** مطابق شکل زیر یک لوله فولادی به قطر نامی ۱۰۰ میلی‌متر در دمای صفر درجه سلسیوس نصب شده است. اگر دمای لوله در شرایط کاری به ۶۰ درجه سلسیوس برسد. طول H باید حداقل چند میلی‌متر باشد؟ (اسفند ۱۴۰۲) (طراحی) «۵۳»



الف) ۱۳۴۰

ب) ۲۱۸۰

ج) ۱۶۰۰

د) ۱۷۶۰

**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 301-03-4 نشریه ۲-۶-۱۲۸، از جدول (۶) با تغییرات دمای ۶۰ درجه مقدار انبساط لوله  $0.68$  میلی‌متر بر متر طول لوله بدست می‌آید، که با ضرب در طول لوله داریم:

$$\Delta L = 0.68 \times L = 0.68 \times 44 = 30 \text{ mm}$$

مقدار H با داشتن قطر و مقدار انبساط لوله، از جدول (۵) بدست می‌آید:

$$\begin{cases} \Delta L = 30 \text{ mm} \\ d = 100 \text{ mm} \end{cases} \Rightarrow H = 2180 \text{ mm}$$

گزینه ب صحیح است.

# پمپ و سیستم پمپاژ

## ۱-۳ پمپ و انواع آن

به طور کلی پمپ یا تلمبه به دستگاهی گفته می‌شود که انرژی را از یک منبع خارجی مانند موتور الکتریکی، گرفته و به مایعی که از آن عبور می‌کند، انتقال می‌دهد. این افزایش انرژی به صورت‌های مختلف مانند جابه‌جایی سیالات و افزایش فشار مورد استفاده قرار می‌گیرد.

## ۱-۱-۳ انواع پمپ

پمپ‌ها از لحاظ ساختار و نوع کار به دو دسته‌ی پمپ‌های دینامیکی و پمپ‌های جابه‌جایی مثبت تقسیم بندی می‌شوند.

### الف) پمپ‌های جابه‌جایی مثبت:

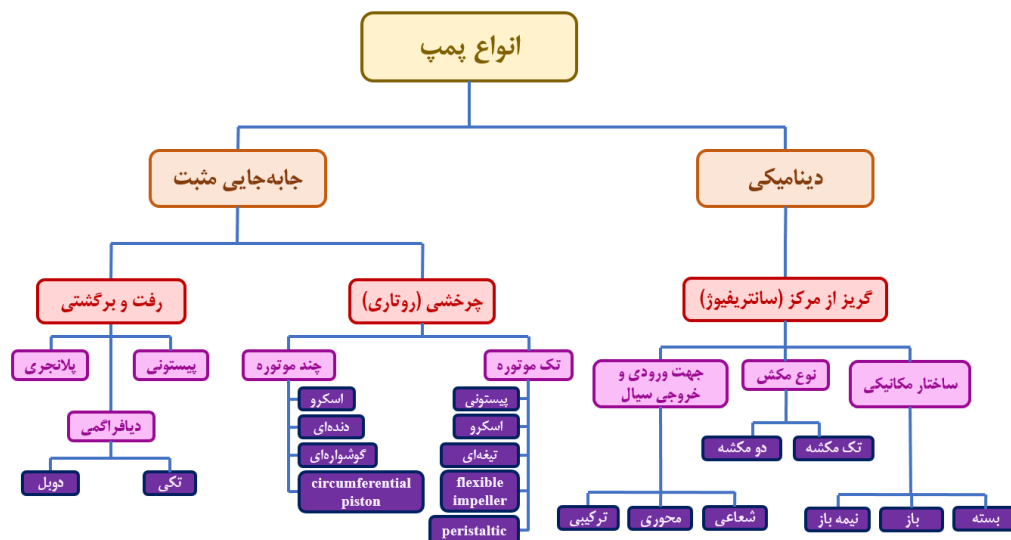
پمپ جابه‌جایی مثبت از مکانیزم تغییر حجم یا انبساط و انقباض برای اعمال فشار به سیال استفاده می‌کند به طوری که با به دام انداختن مقدار ثابتی مایع و محبوس کردن و آزاد کردن ناگهانی آن، مایع را به حرکت درمی‌آورد.

### ب) پمپ‌های حرکتی یا دینامیکی:

در این پمپ‌ها انرژی جنبشی مایع از طریق یک پروانه (impeller) افزایش می‌یابد (مانند نیروی گریزازمرکز) و به مایع سرعت داده می‌شود و بر اساس نحوه طراحی مجرای خروجی پمپ، در نهایت مقداری از انرژی جنبشی مایع تبدیل به فشار می‌شود. به پمپ‌های دینامیکی، پمپ جابه‌جایی غیر مثبت نیز گفته می‌شود.

### چند نمونه از تفاوت‌های پمپ دینامیکی و پمپ جابه‌جایی مثبت به شرح زیر است:

- تفاوت اصلی پمپ دینامیکی و جابه‌جایی مثبت در نحوه عملکرد و فرآیند پمپاژ سیال است.
- پمپ‌های دینامیکی اساساً برای کاربردهای کم فشار استفاده می‌شوند؛ پمپ‌های جابه‌جایی مثبت برای کارهایی که نیاز به فشار بالا دارند مناسب‌تر است و معمولاً به عنوان پمپ آب کشاورزی و پمپ کف‌کش نیز مورد استفاده قرار می‌گیرند.
- در پمپ‌های دینامیکی میزان آبدهی، بستگی به مقدار فشار آب دارد، و حداکثر بازدهی را تنها در فشارهایی خاص دارد. اما در پمپ جابه‌جایی مثبت، مقدار آبدهی ثابت بوده و مستقل از فشار آب است.



شکل (۱-۳) نمودار درختی انواع پمپ

**پرسش ۳-۱) نظارت-اجرا** برای پمپ جریان آب در سیستم‌هایی که مقدار جریان خیلی کم و فشار خیلی زیاد مورد نیاز باشد، استفاده از کدام گروه پمپ توصیه می‌شود؟ (اسفند ۸۹ «۷»)

- (الف) پمپ‌های جریان محوری  
(ب) پمپ‌های چرخشی  
(ج) پمپ‌های پره  
(د) پمپ‌های پیستونی

**پاسخ)** در سیستم‌هایی که نیاز به مقدار جریان خیلی کم و فشار خیلی زیاد باشد، معمولاً پمپ‌های پیستونی توصیه می‌شود. گزینه د صحیح است.

**۳-۱-۲ مقدار گذر آب یا آبدهی یا دبی (Q)**

مقدار حجم سیالی که در واحد زمان توسط پمپ از نقطه‌ای به نقطه‌ی دیگر جابه‌جا می‌شود. یکای آن در سیستم SI مترمکعب بر ثانیه  $\frac{m^3}{s}$  و در سیستم متریک لیتر بر ثانیه  $\frac{lit}{s}$  و در سیستم IP از گالن بر دقیقه GPM استفاده می‌شود. در صنعت معمولاً از مترمکعب بر ساعت  $\frac{m^3}{hr}$  استفاده می‌شود.

**۳-۱-۳ اختلاف ارتفاع یا فشار یا هد پمپ (H)**

هد پمپ، مجموع انرژی‌هایی است که پمپ روی مایع اعمال می‌کند تا مایع در لوله خروجی به ارتفاع مشخصی بالا رود و برحسب واحد فشار متر ستون آب بیان می‌شود. وقتی گفته می‌شود فشار در یک نقطه برابر با ۱۰ متر آب است به این معنی است که فشار در آن نقطه وزنی از آب به ارتفاع ۱۰ متر روی آن وجود دارد.

$$P = \rho gh \rightarrow h = \frac{P}{\rho g} \quad (۱-۳)$$

در رابطه‌ی بالا P فشار،  $\rho$  چگالی، g شتاب گرانش و h هد پمپ می‌باشد.

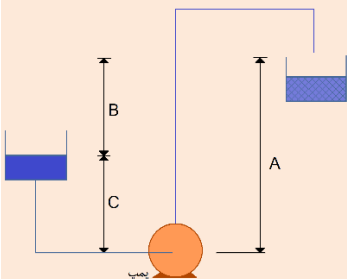
نسبت اختلاف فشار مایع در نقطه‌ی ورودی پمپ (نقطه ۱) و نقطه‌ی خروجی پمپ (نقطه ۲) را بر متغیر وزن مخصوص  $\gamma = \rho g$  (گاما) هد پمپ گفته می‌شود.

$$h = \frac{P_1 - P_2}{\gamma} \quad (۲-۳)$$

هد استاتیکی، اختلاف بین دو سطح رانش و مکش پمپ درحالتی که پمپ خاموش است را نشان می‌دهد، اما در مسیر لوله و اتصالاتی وجود دارد که خود باعث افت فشار در مسیر می‌شود که مجموع این هد و افت فشارها را هد کل پمپ گویند. بنابراین هد کل پمپ برابر است با:

افت‌های ناشی از اصطکاک و اتصالات مسیر + هد استاتیکی = هد کل پمپ

**پرسش ۳-۲) مشترک** در شکل زیر مقادیر A و B و C به ترتیب عبارتند از: (مهر ۹۸ (طراحی) «۱۷»)



- (الف) هد کل پمپ، هد تخلیه (Discharge) پمپ، هد مکش پمپ  
(ب) هد کل پمپ، هد مکش پمپ، هد تخلیه (Discharge) پمپ  
(ج) هد تخلیه (Discharge) پمپ، هد کل پمپ، هد مکش پمپ  
(د) هد تخلیه (Discharge) پمپ، هد مکش پمپ، هد کل پمپ
- پاسخ)** با توجه به شکل بالا مقادیر A و B و C به ترتیب عبارتند از: هد رانش، هد استاتیکی (هد کل) و هد مکش. گزینه ج صحیح است.





اختلاف فشار بین ابتدا و انتها در یک سیستم، یکی از عوامل تعیین کننده در محاسبه توان پمپ است زیرا هدف از بکارگیری پمپ، تقویت جریان سیال و کنترل سرعت آن است.

توان مفید پمپ (HP یا P): مقدار توانی است که توسط پمپ به سیال داده می‌شود.

توان ترمزی (حقیقی) پمپ (BHP یا BP): مقدار توانی که به پمپ داده می‌شود تا سیال را با دبی و تا هد معینی، پمپاژ کند.

توان کل یا توان ورودی به الکتروموتور پمپ (THP یا TP): مقدار توانی است که به الکتروموتور برای پمپاژ سیال داده می‌شود.

جدول (۳-۱): توان مفید، توان ترمزی و توان کل پمپ در سیستم SI و IP

سیستم IP	سیستم SI
$HP = \frac{Q(\text{gpm}) \times h(\text{ft.H}_2\text{O})}{3960}$	$P(W) = \rho \left(\frac{\text{kg}}{\text{m}^3}\right) \times g \left(\frac{\text{m}}{\text{s}^2}\right) \times Q \left(\frac{\text{m}^3}{\text{s}}\right) \times h(\text{mH}_2\text{O})$
$BHP = \frac{Q(\text{gpm}) \times h(\text{ft.H}_2\text{O})}{3960 \times \eta_p}$	$BP(W) = \frac{\rho \left(\frac{\text{kg}}{\text{m}^3}\right) \times g \left(\frac{\text{m}}{\text{s}^2}\right) \times Q \left(\frac{\text{m}^3}{\text{s}}\right) \times h(\text{mH}_2\text{O})}{\eta_p}$
$THP = \frac{Q(\text{gpm}) \times h(\text{ft.H}_2\text{O})}{3960 \times \eta_p \times \eta_m}$	$TP(W) = \frac{\rho \left(\frac{\text{kg}}{\text{m}^3}\right) \times g \left(\frac{\text{m}}{\text{s}^2}\right) \times Q \left(\frac{\text{m}^3}{\text{s}}\right) \times h(\text{mH}_2\text{O})}{\eta_p \times \eta_m}$
$\rho = \text{چگالی}$ ، $g = \text{شتاب گرانش}$ ، $Q = \text{دبی}$ ، $h = \text{هد}$ ، $\eta_p = \text{راندمان پمپ}$ ، $\eta_m = \text{راندمان الکتروموتور}$	

**پرسش ۳-۳) مشترک** اختلاف فشار دو طرف یک پمپ ۱۵۰ فوت آب و دبی آن ۱۶۰۰ گالن بر دقیقه است. اگر راندمان این پمپ

۸۰ درصد باشد، توان ترمزی پمپ چند اسب بخار است؟ (آبان ۱۴۰۳ (نظارت) «۲۷»)

الف) ۴/۷۷ (ب) ۶/۶۵ (ج) ۸/۷۵ (د) هیچکدام

پاسخ) برای محاسبه‌ی توان ترمزی پمپ برحسب اسب بخار داریم:

$$BHP = \frac{Q(\text{gpm}) \times h(\text{ft.H}_2\text{O})}{3960 \times \eta_p} = \frac{1600 \times 150}{3960 \times 0.8} = 75.75 \text{ hp}$$

گزینه ج صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۱۲» آزمون نظارت اردیبهشت سال ۱۴۰۲ و مشابه پرسش «۵۵» آزمون طراحی دی سال ۱۴۰۱ و مشابه پرسش «۱۵» آزمون بهمن سال ۹۱۴ و مشابه پرسش «۳۴» آزمون فروردین سال ۸۱ و مشابه پرسش «۱۱» آزمون فروردین سال ۸۱ و مشابه پرسش «۵۳» آزمون بهمن سال ۸۳ می‌باشد.

**پرسش ۳-۴) مشترک** توان پمپی را حساب کنید که قادر باشد، در هر ثانیه، یک صد لیتر آب را در ارتفاع  $H = 10 \text{ m}$  ببرد. (جرم

مخصوص آب  $\rho = 1000 \text{ kg/m}^3$  است). (اسفند ۸۹ «۹»)

الف)  $P = 9810 \text{ w}$  (ب)  $P = 9820 \text{ w}$  (ج)  $P = 9830 \text{ w}$  (د)  $P = 9840 \text{ w}$

پاسخ) اگر شتاب گرانش را  $9.81 \text{ m/s}^2$  متر بر مجذور ثانیه در نظر بگیریم، توان مفید پمپ برابر است با:

$$P(W) = \rho \left(\frac{\text{kg}}{\text{m}^3}\right) \times g \left(\frac{\text{m}}{\text{s}^2}\right) \times Q \left(\frac{\text{m}^3}{\text{s}}\right) \times h(\text{mH}_2\text{O}) = 1000 \times 9.81 \times 100 \times \frac{1 \text{ m}^3}{1000 \text{ lit}} \times 10 = 9810 \text{ W}$$

گزینه الف صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۳۸» آزمون تیر سال ۸۰ و مشابه پرسش «۳۸» آزمون آذر سال ۷۹ می‌باشد.

قواعد تشابه، قوانینی هستند که بر مشخصه‌های کارکرد پمپ حاکم بوده و عملکرد پمپ را در شرایط مختلف می‌توان با این قوانین پیش بینی نمود. قوانین پمپ عواملی نظیر حجم آبدی، فشار دینامیکی کل، توان حقیقی در سرعت‌های مختلف و قطر پروانه را پیش‌بینی می‌کند.

تغییرات دبی، فشار دینامیکی و توان ترمزی پمپ براساس تغییرات دور و قطر پروانه پمپ به‌صورت جدول زیر است:



جدول (۲-۳): روابط تشابه پمپ‌ها

تغییرات قطر (D)	تغییرات سرعت (N)
$\frac{Q_2}{Q_1} = \frac{D_2}{D_1}$	$\frac{Q_2}{Q_1} = \frac{N_2}{N_1}$
$\frac{P_2}{P_1} = \left(\frac{D_2}{D_1}\right)^2$	$\frac{P_2}{P_1} = \left(\frac{N_2}{N_1}\right)^2$
$\frac{BHP_2}{BHP_1} = \left(\frac{D_2}{D_1}\right)^3$	$\frac{BHP_2}{BHP_1} = \left(\frac{N_2}{N_1}\right)^3$
BHP = توان ترمزی ، Q = دبی ، P = فشار دینامیکی کل	

**پرسش ۳-۵) مشترک** چنانچه در یک پمپ سانتریفوژ، دور پروانه به نصف کاهش یابد جریان و توان نسبت به حالت قبلی به چه مقدار کاهش می‌یابد؟ (خرداد ۸۹ «۳۸»)

- (الف) جریان به نصف و توان به ۰/۲۵  
 (ب) جریان به نصف و توان به ۰/۱۲۵  
 (ج) جریان به ۰/۲۵ و توان به ۰/۲۵  
 (د) جریان به ۰/۱۲۵ و توان به ۰/۱۲۵

**پاسخ)** طبق قوانین تشابه پمپ‌ها داریم:

$$\frac{Q_2}{Q_1} = \frac{N_2}{N_1} \Rightarrow \frac{Q_2}{Q_1} = \frac{1}{2} \Rightarrow Q_2 = 0.5 Q_1$$

$$\frac{BHP_2}{BHP_1} = \left(\frac{N_2}{N_1}\right)^3 \Rightarrow \frac{BHP_2}{BHP_1} = \left(\frac{1}{2}\right)^3 \Rightarrow BHP_2 = 0.125 BHP_1$$

گزینه ب صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۲۶» آزمون «آذر» سال ۸۴ و مشابه پرسش «۳۲» آزمون «اسفند» سال ۸۲ و مشابه پرسش «۱۲» آزمون «فروردین» سال ۸۱ و مشابه پرسش «۴۹» آزمون «آذر» سال ۷۹ می‌باشد.

**پرسش ۳-۶) مشترک** در صورتی که با ۲ برابر شدن دور یک پمپ توان مصرفی آن ۸ برابر شود، راندمان پمپ چگونه تغییر می‌کند؟ (اردیبهشت ۱۴۰۲ (اجرا) «۳۵»)

- (الف) زیاد می‌شود. (ب) ثابت می‌ماند. (ج) کم می‌شود. (د) نمی‌توان اظهار نظر کرد.

**پاسخ)** از قوانین تشابه پمپ‌ها، رابطه دور پمپ و دبی و هد آن به صورت زیر است:

$$\frac{Q_1}{Q_2} = \frac{N_1}{N_2} \Rightarrow Q_2 = \frac{2N_1}{N_1} Q_1 \Rightarrow Q_2 = 2Q_1$$

$$\frac{h_1}{h_2} = \left(\frac{N_1}{N_2}\right)^2 \Rightarrow h_2 = \left(\frac{2N_1}{N_1}\right)^2 h_1 \Rightarrow h_2 = 4h_1$$

با توجه به رابطه توان پمپ داریم:

$$\frac{BHP_2}{BHP_1} = \frac{Q_2 h_2}{Q_1 h_1} \Rightarrow \frac{BHP_2}{BHP_1} = \frac{2Q_1 \cdot 4h_1}{Q_1 h_1} \Rightarrow \frac{BHP_2}{BHP_1} = \frac{8Q_1 h_1}{Q_1 h_1} \Rightarrow \frac{BHP_2}{BHP_1} = 8 \Rightarrow BHP_2 = 8BHP_1$$

$Q_2 = 2Q_1$  ,  $h_2 = 4h_1 \Rightarrow \eta_2 = \eta_1$

گزینه ب صحیح است.

### ۳-۳-۱ فشار مثبت در مکش (NPSH)

از جمله عواملی که اثر زیادی بر عملکرد پمپ دارد کمبود «فشار مثبت در مکش» است که در این صورت پمپ نمی‌تواند به راحتی کار کند فشار مثبت در مکش (NPSH<sup>1</sup>) حداقل فشار لازم در ورودی پمپ است که با احتساب عوامل زیر، در طراحی و نصب پمپ، باید تامین شود. این عوامل عبارتند از:

- افت فشار داخلی پمپ

<sup>1</sup> Net Positive Suction Head



- افت فشار اصطکاکی و دینامیکی لوله کشی و اجزای آن
- فشار بخار (vapor pressure) آب یا سایر مایعات (در دمای سیال)
- ارتفاع محل نصب منبع تغذیه
- ارتفاع (از سطح دریا) سیستم تاسیسات

فشار مثبت در مکش به دو جزء فشار مثبت لازم در مکش ( $NPSHR^1$ ) و فشار مثبت موجود در مکش ( $NPSHA^2$ ) تقسیم می‌شود. فشار مثبت لازم در مکش ( $NPSHR$ ) یکی از مشخصه‌های طراحی پمپ و فشار مطلق واقعی است که باید در ورودی باشد تا با غلبه بر اتلاف فشار داخلی اجازه دهد که پمپ به راحتی کار کند. این فشار برای هر پمپ عدد ثابتی است. فشار مثبت لازم در مکش ( $NPSHR$ ) ناشی از سرعت جریان و اصطکاک در ورودی پمپ می‌باشد. این عدد به طور مستقیم با ظرفیت و سرعت پمپ تغییر می‌کند ولی به ارتفاع از سطح دریا و دمای سیال ربطی ندارد. فشار مثبت لازم در مکش روی منحنی کارکرد پمپ و در کاتالوگ آن توسط سازنده داده می‌شود.

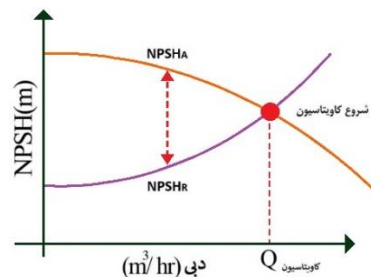
### ۳-۳-۲ پدیده‌ی کاویتاسیون

کاویتاسیون فرآیندی است که طی آن، در ناحیه‌ای از مایع با فشار پایین، حباب بخار شکل می‌گیرد و با ترکیدن این حباب‌ها کارکرد پمپ دچار اختلال شده و به اجزای آن آسیب می‌رسد.

به طور خلاصه با کاهش فشار امکان تبخیر در دماهای پایین‌تر فراهم می‌شود. در نتیجه در سیالی که تغییرات فشار شدید دارد، در قسمت‌هایی که فشار پایین است (کمتر از فشار بخار مایع) در همان دمای سیال تبخیر اتفاق می‌افتد و حباب تشکیل می‌شود. حباب‌های بخار ایجاد شده زمانی که بار دیگر به منطقه پرفشارتر وارد می‌شوند، معمولاً منفجر می‌شوند. ترکیدن این حباب‌های بخار موجود در سیال، شوکی موج مانند همراه با صدا (ضربه) ایجاد می‌کند و می‌تواند به اجزای پمپ آسیب برساند. زمانی که در دهانه مکش پمپ  $NPSHA$  از  $NPSHR$  کمتر شود پدیده‌ی کاویتاسیون رخ می‌دهد از این رو فشار مثبت موجود در مکش ( $NPSHA$ ) در ورودی پمپ باید حداقل ۲ فوت بیش‌تر از فشار مثبت لازم در مکش ( $NPSHR$ ) باشد.

$$NPSHA - NPSHR > 2 \text{ (ft)}$$

(۳-۳)



شکل (۳-۲) نمودار نقطه‌ی شروع کاویتاسیون

با توجه به نمودار بالا، با افزایش دبی  $NPSHA$  کاهش و  $NPSHR$  افزایش می‌یابد.

**پرسش ۳-۷) مشترک** احتمال بروز کاویتاسیون در کدام حالت بیش‌تر است؟ (اسفند ۱۴۰۲ (اجرا) «۱۷»)

(الف) افزایش فشار در مکش پمپ

(ب) افزایش فشار در دهش پمپ

(ج) کاهش دور پمپ

(د) کاهش فشار در مکش پمپ

**پاسخ)** طبق مطالب بالا، گزینه د صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۷۰» آزمون «تیر» سال ۷۸ می‌باشد.**

**پرسش ۳-۸) مشترک** کدام گزینه در خصوص  $NPSHA$  و  $NPSHR$  صحیح است؟ (مرداد ۱۴۰۳ (نظارت) «۱۶»)

(الف)  $NPSHR$  می‌تواند بزرگ‌تر از  $NPSHA$  باشد. (ب)  $NPSHR$  مشخصه سیستم لوله کشی است.

(ج)  $NPSHA$  مشخصه پمپ است. (د)  $NPSHA$  باید بزرگ‌تر از  $NPSHR$  باشد تا از کاویتاسیون جلوگیری شود.

(پاسخ) برای جلوگیری از پدیده‌ی کاویتاسیون همواره  $NPSHA$  باید بزرگ‌تر از  $NPSHR$  باشد، گزینه د صحیح است.

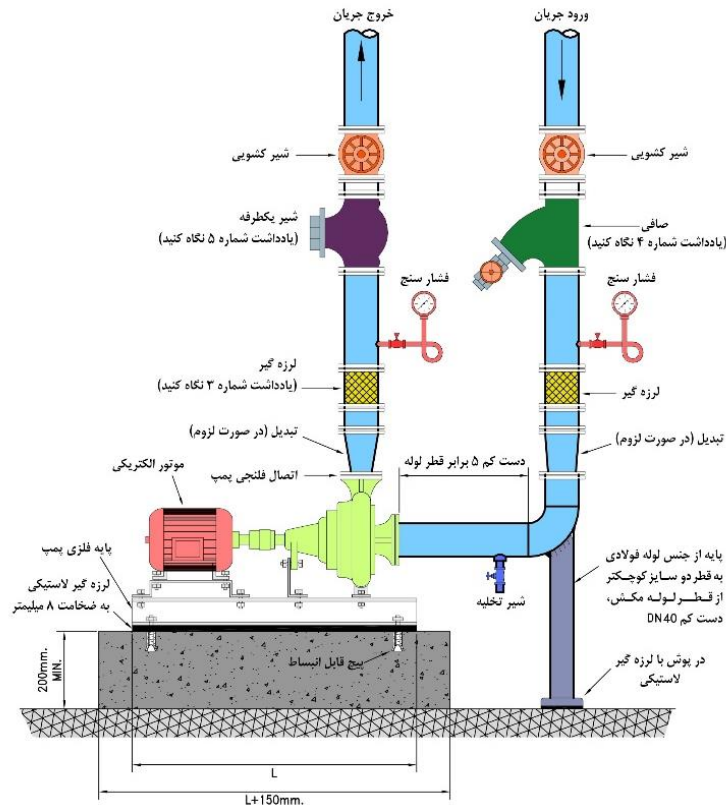
<sup>۱</sup> Net Positive Suction Head Required

<sup>۲</sup> Net Positive Suction Head Available

این پرسش، مشابه پرسش «۲۹» آزمون «طرامی مهر» سال ۹۹ و مشابه پرسش «۵۷» آزمون «طرامی اسفند» سال ۹۵ می‌باشد.

### ۳-۴ نصب و راه‌اندازی پمپ

#### ۳-۴-۱ جزئیات نصب پمپ روی فوندانسیون (M.D. 315-01-3)



این نقشه، نصب پمپ از نوع زمینی سانتریفیوژ (END SUCTION)، مخصوص نصب روی فوندانسیون، در سیستم گردش آب گرم کننده یا سرد کننده، را نشان می‌دهد.

اطراف پمپ باید فضای کافی برای دسترسی و تعمیر و تنظیم باشد، کمترین فاصله تا دیوار یا تجهیزات دیگر، ۵۰۰ میلی‌متر توصیه می‌شود. در شرایط عادی لازم نیست لرزه‌گیر روی لوله‌های ورود و خروج پمپ نصب شود. مگر آنکه در طرح مشخص شده باشد و یا شرایط محل نصب لزوم حذف هرگونه ارتعاش را ایجاب کند.

منصب صافی (STRAINER) روی لوله‌ی ورودی ضروری نیست. مگر آنکه برای جدا کردن ذرات اضافی از جریان سیال، که ممکن است در زمان لوله‌کشی یا تعمیرات وارد لوله‌ها شده باشد، لازم تشخیص داده شود. در این صورت پس از راه‌اندازی و آزمایش اولیه پمپ، بهتر است صافی برداشته شود.

در صورت نصب پمپ برای گردش آب برج خنک‌کننده و یا نصب دو (یا چند) پمپ موازی در یک سیستم نصب شیر یکطرفه در خروج جریان از هر پمپ ضروری است.

لوله‌های ورود و خروج سیال، با استفاده از آویز و تکیه‌گاه مناسب باید طوری مهار شوند که وزن لوله و اتصالات به پمپ منتقل نشود.

**پرسش ۳-۹) مشترک** قطر دهانه مکش یک پمپ ۵۰ میلی‌متر و قطر لوله مکش ۱۰۰ میلی‌متر است. فاصله اولین زانویی تا دهانه مکش پمپ حداقل باید چند میلی‌متر باشد؟ (اردیبهشت ۱۴۰۲ (اجرا) «۳۰»)

الف) ۲۵۰      ب) ۵۰۰      ج) ۱۰۰۰      د) ۲۵۰۰

**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 315-01-3 نشریه ۲-۶-۱۲۸، این فاصله دست‌کم باید ۵ برابر قطر لوله باشد، بنابراین این فاصله حداقل ۵۰۰ میلی‌متر است. گزینه ب صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۳۷» آزمون «نظارت دی» سال ۱۴۰۱ و مشابه پرسش «۱۶» آزمون «نظارت شهریور» سال ۱۴۰۱ می‌باشد.

# حرارت مرکزی

## ۴-۱ دیگ

دستگاه گرمزای بسته که برای تأسیسات گرمایی یا سیستم تأمین آب گرم مصرفی، آب گرم یا بخار تولید می‌کند. در واقع دیگ قلب یک سیستم حرارت مرکزی است که بسته به نوع آن سیستم می‌تواند از دیگ‌های آب گرم، دیگ آب داغ یا دیگ بخار استفاده کرد.

## ۴-۱-۱ دیگ بخار

دیگ بخار یک مخزن بسته است که در آن تحت فشار مشخصی و توسط گرمای ناشی از احتراق سوخت، آب تبدیل به بخار شده و جهت استفاده در مصارف مختلف تولید می‌شود. جنس دیگ‌های بخار می‌تواند از چدن یا فولاد باشد که عموماً دیگ‌های بخار از جنس فولادی می‌باشند، دیگ‌های بخار چدنی معمولاً برای تولید بخار کم‌فشار استفاده می‌شوند.

طبق مبحث ۱۴ مقررات ملی ساختمان دیگ‌های بخار از لحاظ فشار کاری به دو دسته‌ی دیگ‌های پرفشار و کم فشار تقسیم می‌شوند:

- فشار کار دیگ بخار کم فشار برابر ۱۰۳ کیلو پاسکال نسبی (۱۵ پوند بر اینچ مربع نسبی) یا کمتر است.
- فشار کار دیگ بخار پر فشار بالاتر از ۱۰۳ کیلو پاسکال نسبی (۱۵ پوند بر اینچ مربع نسبی) است.

**پرسش ۴-۱) نظارت-اجرا** حداکثر فشار نسبی یک دیگ بخار فشار پایین چقدر است؟ (شهریور ۹۵ «۶۰»)

الف) ۵۰ psig      ب) ۱۵ psig      ج) ۳۰ psig      د) ۲۵ psig

**پاسخ)** طبق مطالب بالا، گزینه ب صحیح است.

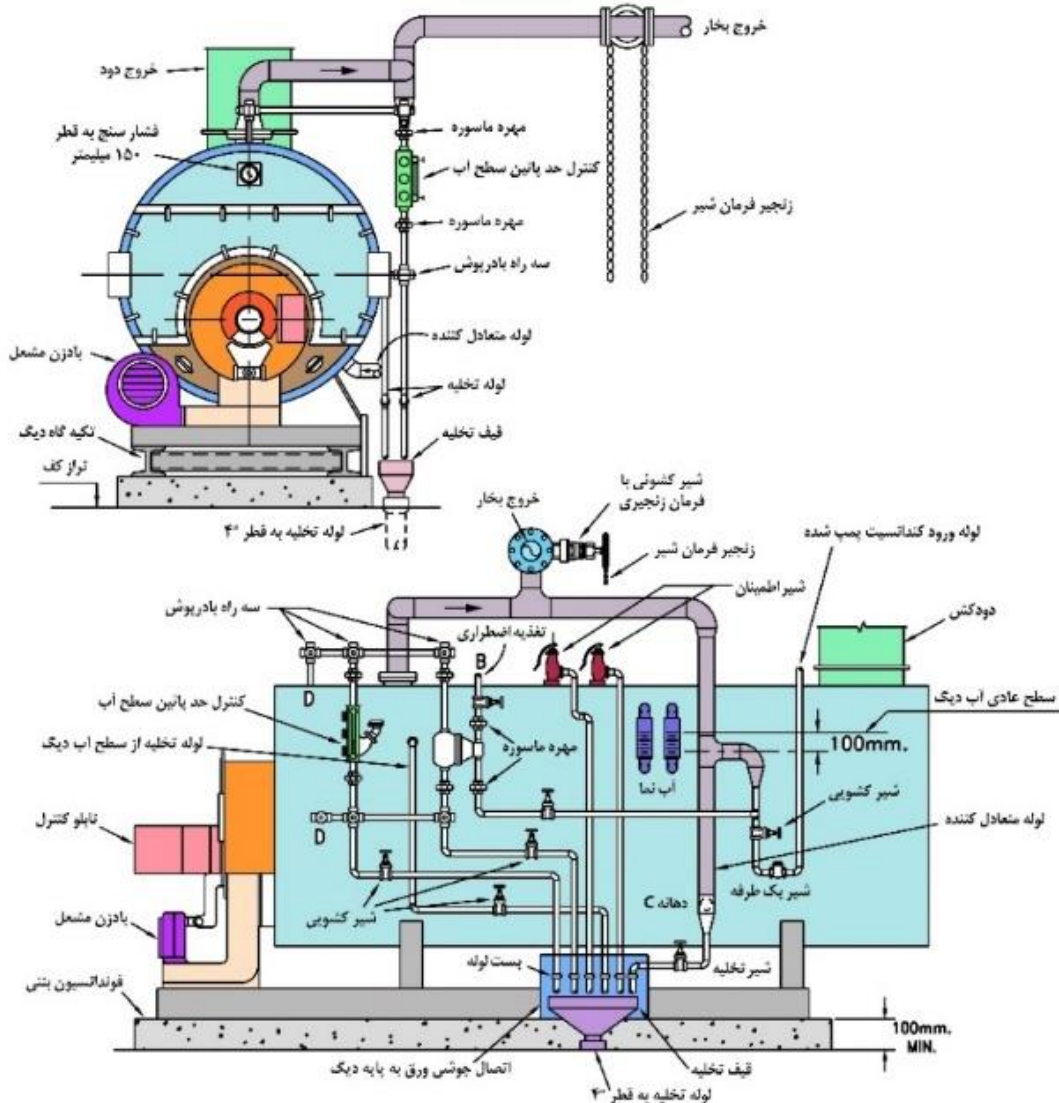
**نکته ۴-۱)** از آنجایی که گاز CO<sub>2</sub> فرار است، توسط بخار حمل می‌شود، سپس در آب کندانس داغ حل شده و تشکیل کربنیک اسید می‌دهد که عامل اسیدی شدن آب دیگ بوده و pH آن را پایین می‌آورد بنابراین همواره pH آب دیگ باید بالاتر از حد خنثی و کمی قلیایی باشد (حدوداً ۸/۵).

**پرسش ۴-۲) نظارت-اجرا** کدام گزینه در مورد pH آب در دیگ‌های بخار صحیح است؟ (دی ۱۴۰۱ (نظارت) «۴۸»)

- الف) آب دیگ باید کاملاً خنثی باشد.      ب) آب دیگ باید کمی اسیدی باشد.
- ج) آب دیگ باید کمی قلیایی باشد.      د) با توجه به فشار و دمای دیگ هر سه گزینه می‌تواند درست باشد.

**پاسخ)** طبق نکته بالا، گزینه ج صحیح است.

جزئیات نصب دیگ بخار افقی (M.D. 315-05-1):



این نقشه جزئیات نصب دیگ بخار افقی را نشان می‌دهد. مشعل دیگ ممکن است با سوخت مایع با گاز باشد. ابعاد فوندانسیون و نصب دیگ روی آن باید طبق دستورالعمل کارخانه سازنده دیگ باشد.

بادزن مشعل دیگ در ظرفیت‌های بالا بصورت جداگانه در کنار مشعل نصب می‌شود و در ظرفیت‌های متوسط و پائین معمولاً بصورت یکپارچه با مشعل می‌باشد.

تعداد شیر اطمینان دیگ در هر ظرفیتی باید طبق استاندارد ساخت دیگ باشد.

اتصال همه لوله‌ها به دیگ باید از نوع بازشو باشد که در صورت لزوم بتوان آن‌ها را جدا کرد.

سیستم کنترل سطح آب دیگ، سطح آب را در بین دو تراز معین کنترل می‌کند. با رسیدن سطح آب به تراز پائین سیستم کنترل سطح، پمپ کندانسیت را روشن می‌کند و کندانسیت پمپ شده از دهانه "A" وارد می‌شود که پس از عبور از لوله متعادل کننده از دهانه "C" وارد دیگ می‌گردد.

با رسیدن سطح آب به تراز بالا، پمپ کندانسیت به طور خودکار خاموش می‌گردد.

در حالت اضطراری که سطح آب دیگ از تراز تعیین شده پائین‌تر باشد، آب سرد می‌تواند با کنترل دستی از دهانه "B" وارد دیگ شود.

هر دیگ بخار معمولاً دارای دو نشان دهنده سطح آب شیشه‌ای می‌باشد.

در قسمت جلو و پشت دیگ باید فضای کافی برای تعمیرات و تعویض احتمالی لوله‌های دود، طبق توصیه کارخانه سازنده، پیش‌بینی شود. فضای سرویس مورد نیاز معمولاً به اندازه طول دیگ می‌باشد.

حداقل فاصله بین دو دیگ مجاور یا بین دیگ و دیوار یا تجهیزات دیگ یک متر توصیه می‌شود.





کنترل خاموش و روشن مشعل دیگ توسط کلید فشار (PRESSURE SWITCH) روی دیگ انجام می‌گیرد. یک کنترل سطح پائین آب، در حالت اضطراری که سطح آب از تراز تعیین شده پائین‌تر باشد، به طور خودکار مشعل را خاموش می‌کند و یک آژیر را به صدا در می‌آورد. راه اندازی مجدد دیگ در این حالت، پس از وارد نمودن مقدار کافی آب به دیگ، به طور دستی انجام می‌گیرد.

**پرسش ۴-۳) طراحی** مشعل دیگ بخار در حالت عادی کارکرد توسط کدام گزینه کنترل می‌شود؟ (دی ۱۴۰۱ طراحی) «۴۸»

الف) Accustat (ب) Perssure Switch (ج) Level Switch (د) Flow Switch  
**پاسخ)** طبق نقشه M.D. 315-05-1 نشریه ۲-۶-۱۲۸، کنترل خاموش و روشن مشعل دیگ توسط کلید فشار (PRESSURE SWITCH) روی دیگ انجام می‌گیرد. یک کنترل سطح پائین آب، در حالت اضطراری که سطح آب از تراز تعیین شده پائین‌تر باشد، به طور خودکار مشعل را خاموش می‌کند و یک آژیر را به صدا در می‌آورد. راه اندازی مجدد دیگ در این حالت، پس از وارد نمودن مقدار کافی آب به دیگ، به طور دستی انجام می‌گیرد. گزینه ب صحیح است.

#### ۴-۲ منبع انبساط

در سیستم‌های بسته برای فراهم کردن امکان انبساط حجمی آب در اثر افزایش دما، از مخزنی به نام منبع انبساط استفاده می‌شود، این منبع فضای لازم را برای افزایش حجم ناشی از انبساط آب فراهم کرده و در نهایت فشار سیستم را در یک مقدار مشخص به طور ثابت نگه می‌دارد، همچنین منبع انبساط دارای یک لوله پرکن می‌باشد که کسری آب سیستم را نیز جبران می‌کند منابع انبساط به دو نوع باز و بسته تقسیم بندی می‌شوند:

#### ۴-۲-۱ منبع انبساط باز

این منبع که به آن مخزن اتمسفریک نیز گفته می‌شود، با هوای آزاد در ارتباط بوده و تحت فشار اتمسفر می‌باشد، این نوع منبع برای سیستم‌هایی با فشار کم و دمای حداکثر ۱۸۰ درجه فارنهایت مناسب است. این نوع منبع معمولاً از ورق فولادی گالوانیزه ساخته می‌شود و برای جلوگیری از یخ‌زدگی در فصل زمستان، آن را عایق می‌کنند. این منابع را از نوع آلومینیومی و فایبرگلس نیز می‌سازند.  
**الزامات منبع انبساط باز براساس آیین‌نامه ۱۴-۷-۹-۲ مبحث ۱۴:**

مخزن انبساط باز باید در تراز نصب شود که سطح آب مخزن، در کارکرد عادی سیستم، دست کم ۱۲۰۰ میلی‌متر (۴ فوت) بالاتر از بالاترین اجزای سیستم گرمایی قرارگیرد (بند الف).

گنجایش مفید این مخزن باید دست کم برابر مقدار تغییر حجم آب سیستم در اثر تغییر دمای آب، باشد (بند ب).

مخزن انبساط باز باید علاوه بر لوله اتصال به سیستم، دارای اتصالات زیر باشد (بند پ).

لوله سرریز با قطر اسمی دست کم ۲۵ میلی‌متر (۱ اینچ)، که تا نقطه تخلیه آب ادامه یابد (بند پ-۱).

لوله هواکش، تا هوای داخل مخزن را بدون هیچ نوع شیر یا مانع دیگر، به هوای آزاد خارج مربوط کند (بند پ-۲).

**پرسش ۴-۴) مشترک** وظیفه مخزن انبساط باز چیست؟ (آبان ۱۴۰۳ طراحی) «۱۱»

الف) تأمین حجم کافی برای تغییر حجم آب سیستم، پر کردن آب سیستم.

ب) تأمین حجم کافی برای تغییر حجم آب سیستم، پر کردن آب سیستم، کنترل فشار آب سیستم

ج) تأمین حجم کافی برای تغییر حجم آب سیستم، کنترل فشار آب سیستم

د) پر کردن آب سیستم، کنترل فشار آب سیستم

**پاسخ)** طبق مطالب بالا، گزینه ب صحیح است.

**پرسش ۴-۵) مشترک** حجم مخزن انبساط باز سیستم گرمایی تابع کدام یک از عوامل زیر است؟ (مهر ۹۹ طراحی) «۳۷»

الف) اختلاف دمای حداکثر و حداقل سیستم، حجم آب سیستم

ب) اختلاف دمای حداکثر و حداقل سیستم، حجم آب سیستم و فشار کار سیستم

ج) اختلاف دمای حداکثر و حداقل سیستم، فشار کار سیستم و اختلاف ارتفاع محل نصب مخزن تا محل نصب دیگ آب گرم

د) اختلاف دمای حداکثر و حداقل سیستم، حجم آب سیستم و اختلاف ارتفاع محل نصب مخزن تا محل نصب دیگ آب گرم

**پاسخ)** طبق بند «ب» آیین‌نامه ۱۴-۷-۹-۱، صفحه ۹۱ مبحث ۱۴، گزینه الف صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۵» آزمون «طراحی مهر» سال ۹۶ می‌باشد.**



۴-۲-۲ منبع انبساط بسته

این منبع در سیستم‌های گرمایش با دمای زیاد آب و همچنین در مواردی که محدودیت ارتفاع برای موتورخانه داریم، بکار می‌رود. این منبع با هوای آزاد ارتباط نداشته و فشار سیستم توسط بالشتک هوا، بخار و یا گاز بی اثر مانند ازت تأمین می‌شود.

الزامات منبع انبساط بسته براساس آیین‌نامه ۱۴-۷-۹-۳ مبحث ۱۴:

مخزن انبساط بسته باید مناسب برای فشار و دمای کار سیستم گرمایی مورد نظر باشد (بند الف).

مخزن انبساط بسته باید از یک موسسه دارای صلاحیت قانونی، گواهی آزمایش فشار کار داشته باشد (بند ب).

فشار آزمایش باید دست کم ۱/۵ برابر حداکثر فشار کار سیستم باشد (بند ب-۱).

**پرسش ۴-۶) نظارت-اجرا** حداقل فشار آزمایش منبع انبساط بسته چقدر است؟ (مهر ۹۶ نظارت) «۴۸»

الف) ۱/۵ برابر حداکثر فشار کار سیستم

ب) ۷ بار

د) ۱۰ بار

ج) ۱/۵ برابر فشار پرکن

**پاسخ)** طبق بند «ب-۱» آیین‌نامه ۱۴-۷-۹-۳ صفحه ۹۲ مبحث ۱۴، گزینه الف صحیح است.

۴-۳ موتورخانه دیگ بخار

یکی از ساده‌ترین راه‌های انتقال حرارت استفاده از بخار آب است. آب به دلیل ظرفیت حرارتی بالا و همچنین ارزانی و در دسترس بودن به عنوان یک انتقال دهنده حرارت مورد استفاده قرار می‌گیرد. بخار مقدار انرژی زیادی را در واحد وزن خود نگه می‌دارد و از آنجایی که بیش‌تر حرارت آن به‌صورت گرمای نهان می‌باشد در یک دمای ثابت مقادیر زیادی از حرارت می‌تواند با کارایی بالا انتقال یابد. از بخار جهت گرمایش، استریلیزه کردن، نیروی محرکه، شستشو و تمیز کردن، رطوبت زنی و ... می‌توان استفاده نمود.

۴-۳-۱ سیکل تولید بخار و کندانس

ابتدا آب خام در موتورخانه وارد سیستم فیلتر می‌شود تا ذرات معلق آن گرفته شود. سپس به سختی‌گیر منتقل تا به آب نرم تبدیل گردد و بعد از آن (در برخی موتورخانه‌های بخار)، به منبع ذخیره آب نرم منتقل شده یا مستقیماً به دی‌اریتور انتقال می‌یابد. سپس توسط پمپ آب، از دی‌اریتور به بویلر منتقل و بخار تولید شده از بویلر یا دیگ بخار به واحدهای مصرف‌کننده (مثلاً یونیت هیتر) انتقال داده می‌شود. بخار، در این مبدل‌ها مصرف شده و با دما و فشار پایین‌تر به سمت منبع کندانس انتقال داده می‌شود. در منبع کندانس، آب ناشی از میعان بخار، به دی‌اریتور انتقال داده می‌شود (اما ممکن است در زمانی که دیگ با مشکل کمبود آب مواجه است، مستقیماً از آب منبع کندانس تغذیه کند). برای تخلیه مناسب آب کندانس از لوله بخار، لوله‌ها باید دارای شیب مناسب باشد؛ که مقدار مناسب این شیب ۲/۵ در ۱۰۰۰ می‌باشد. ولی اگر وضعیت محل نصب لوله‌ها اجازه ندهد، می‌توان تا حداقل ۱/۵ در هزار نیز در نظر گرفت. مقدار عملی شیب با توجه به وضعیت تکیه‌گاه‌های لوله مشخص می‌شود. یکی دیگر از اجزای موتورخانه و دیگ بخار، «بلودان» می‌باشد. بلودان، باعث خروج ذرات ته‌نشین شده‌ی آب در دیگ می‌باشد که طی این عمل تخلیه و ورود آب جدید به سیستم، میزان سختی و TDS آب دیگ تنظیم می‌شود. علاوه‌براین، در سیستم لوله‌کشی انتقال بخار نیز (خصوصاً در برگشت از دستگاه مصرف‌کننده به منبع کندانس) از تله‌های بخار استفاده می‌شود. در لوله‌کشی برگشت به منبع کندانس رعایت شیب مناسب لوله‌کشی، از الزامات سیستم موتورخانه دیگ بخار است. بدین ترتیب، آب میعان یافته می‌تواند به‌طور ثقلی حرکت کند. همچنین بهتر است منبع کندانس در سطحی پایین‌تر از سطح دیگ قرار گیرد تا آب حاصل از کندانس، بتواند به‌صورت ثقلی وارد آن شود که به فضای نصب پایین‌تر از دیگ چاله کندانس می‌گویند.

**پرسش ۴-۷) مشترک** عمل زیر آب‌زنی (Blow Down) در دیگ بخار به چه منظور است؟ (مهر ۱۴۰۲ اجرا) «۸»

الف) کاهش TDS آب درون دیگ

ب) کاهش سختی آب درون دیگ

د) گزینه‌های الف و ب هر دو صحیح است.

ج) افزایش حجم بخار درون دیگ

**پاسخ)** طبق مطالب فوق، گزینه د صحیح است.





## آنتالپی:

آنتالپی (H) مقدار گرمای یک سیستم در فشار ثابت است و تغییرات آنتالپی همان مقدار گرمایی است که طی یک فرایند فشار ثابت در سیستم تولید یا از آن گرفته می‌شود. همچنین آنتالپی مخصوص (h) مقدار گرمای سیستم در واحد حجم آن می‌باشد.

آنتالپی سیستم در حالات فیزیکی مختلف به صورت زیر بیان می‌شود:

$h_g$  = مقدار کل گرمای سیستم در حالت بخار اشباع برحسب کیلوژول بر کیلوگرم

$h_f$  = مقدار کل گرمای سیستم در حالت مایع (یا همان گرمای محسوس) برحسب کیلوژول بر کیلوگرم

$h_{fg}$  = مقدار کل گرما برای تغییر حالت سیستم (یا همان گرمای نهان) برحسب کیلوژول بر کیلوگرم

## توان دیگ بخار:

توان دیگ بخار همان ظرفیت نامی آن است که بر حسب بی‌تی‌یو بر ساعت (Btu/hr)، اسب بخار (hp) و یا برحسب مقدار بخار خروجی بر ساعت (kg/hr) در ۱۰۰ درجه سانتی‌گراد و فشار اتمسفر، بیان می‌شود و به این معناست که برای تولید هر یک کیلوگرم بخار مقدار ۲۲۵۷ کیلوژول (که همان  $h_{fg}$  بخار می‌باشد) انرژی لازم است.

$$Q_n \left( \frac{\text{kJ}}{\text{hr}} \right) = \dot{m}_n \left( \frac{\text{kg}}{\text{hr}} \right) \times h_{fg(\text{atm})} \left( \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \right) = \dot{m}_n \left( \frac{\text{kg}}{\text{hr}} \right) \times 2257 \left( \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \right) \quad (1-8)$$

## میزان تولید بخار در دیگ بخار:

با توجه به فشار کاری دیگ ظرفیت تولید بخار در آن از رابطه زیر محاسبه می‌شود:

$$\dot{m} \left( \frac{\text{kg}}{\text{hr}} \right) = \frac{Q_n \left( \frac{\text{kJ}}{\text{hr}} \right)}{(h_2 - h_1) \left( \frac{\text{kJ}}{\text{kg}} \right)} \quad (2-8)$$

**پرسش ۴-۸) طراحی** در یک سیستم صنعتی، آب گرم مصرفی با تزریق مستقیم بخار با فشار نسبی ۲۰۰ کیلوپاسکال به آب سرد تولید می‌شود. دمای آب گرم مورد نیاز ۸۰ درجه سلسیوس است. اگر دمای آب سرد ۱۰ درجه سلسیوس و دبی آب گرم مصرفی ۱۰ مترمکعب در ساعت باشد، میزان بخار مصرفی چند کیلوگرم در ساعت است؟ (آنتالپی آب ۱۰ درجه، آب ۸۰ درجه و بخار اشباع با فشار نسبی ۲۰۰ کیلوپاسکال به ترتیب ۱۰، ۸۰ و ۲۷۲۵ کیلوژول بر کیلوگرم است.) (مهر ۹۹ (طراحی) «۳۲»)

۳۷۲ (د)

۴۱۲ (ج)

۳۲۵ (ب)

۲۵۷ (الف)

**پاسخ)** می‌خواهیم با ترکیب آب ۱۰ درجه و بخار ۲۰۰ کیلوپاسکال به آب ۸۰ درجه برسیم، پس در یک سیستم بسته گرمایی که بخار از دست می‌دهد صرف افزایش دمای آب می‌شود و داریم:

$$Q_{200\text{kpa}} = Q_{10^\circ} \Rightarrow \dot{m}_{200\text{kpa}} (h_{g200\text{kpa}} - h_{f80^\circ}) = \dot{m}_{10^\circ} (h_{f80^\circ} - h_{f10^\circ})$$

$$\Rightarrow (\dot{m}_{200\text{kpa}} + \dot{m}_{10^\circ}) h_{f80^\circ} = \dot{m}_{200\text{kpa}} h_{h_{200\text{kpa}}} + \dot{m}_{10^\circ} h_{f10^\circ}$$

$$\dot{m}_{80^\circ} = \rho V_{80^\circ} = 1000 \times 10 = 10000 \frac{\text{kg}}{\text{hr}} \quad \& \quad \dot{m}_{80^\circ} = \dot{m}_{200\text{kpa}} + \dot{m}_{10^\circ} \Rightarrow \dot{m}_{10^\circ} = 10000 - \dot{m}_{200\text{kpa}}$$

$$10000 \times 80 = \dot{m}_{200\text{kpa}} 2725 + (10000 - \dot{m}_{200\text{kpa}}) 10 \Rightarrow \dot{m}_{200\text{kpa}} = \frac{700000}{2715} = 257.82 \frac{\text{kg}}{\text{hr}}$$

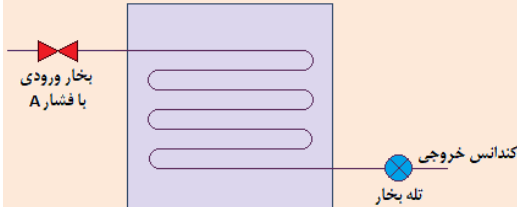
گزینه الف صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۴۸» آزمون «آبان» سال ۹۳ می‌باشد.

نکته ۴-۲) با افزایش فشار بخار آب، دمای آن نیز بالا می‌رود، همچنین آنتالپی بخار اشباع ( $h_g$ ) و آنتالپی مایع اشباع ( $h_f$ ) نیز بالاتر رفته اما آنتالپی تغییر حالت از بخار اشباع به مایع اشباع ( $h_{fg}$ ) کاهش می‌یابد:

$$\uparrow P_{sat} \Rightarrow \uparrow T_{sat}, \uparrow h_g, \uparrow h_f, \downarrow h_{fg} \quad (3-8)$$

پرسش ۴-۹) **مشترک** از یک پل حرارتی بخار داخل مخزن آب مطابق شکل زیر بخار اشباع با فشار A عبور می‌کند. در صورت یکسان بودن دبی بخار، در کدام حالت درجه حرارت آب مخزن بیشتر است؟ (مرداد ۱۴۰۳ (طراحی) «۴»)



الف) A برابر ۵۰ پوند بر اینچ مربع

ب) A برابر ۵ پوند بر اینچ مربع

ج) A برابر ۷۵ پوند بر اینچ مربع

د) A برابر ۱۰۰ پوند بر اینچ مربع

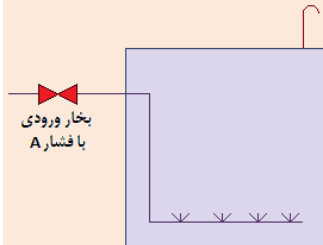
**پاسخ)** با عبور بخار اشباع از پل، دمای خود را به مایع داخل مخزن داده و با فرض اینکه تمام گرمای بخار به مایع داخل مخزن منتقل می‌شود داریم:

$$\dot{m}_s h_{fg} = \dot{m}_w c \Delta T \quad \Rightarrow \quad \uparrow h_{fg} \equiv \uparrow \Delta T$$

هرچه فشار اشباع کمتر باشد گرمای نهان (تبدیل بخار اشباع به مایع اشباع) ( $h_{fg}$ ) بیشتر است، بنابراین در حالتی که فشار بخار کمتر است بخار برای تبدیل شدن به حالت مایع، گرمای بیشتری از دست می‌دهد در نتیجه گزینه ب صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۳۱» آزمون «طراحی دی» سال ۱۴۰۱ می‌باشد.**

پرسش ۴-۱۰) **مشترک** به یک مخزن آب مطابق شکل، بخار اشباع با فشار A تزریق می‌شود. در صورت یکسان بودن دبی بخار، در کدام حالت درجه حرارت مخزن بیشتر است؟ (مرداد ۱۴۰۳ (نظارت) «۴»)



الف) A برابر ۵ پوند بر اینچ مربع

ب) A برابر ۵۰ پوند بر اینچ مربع

ج) A برابر ۷۵ پوند بر اینچ مربع

د) A برابر ۱۰۰ پوند بر اینچ مربع

**پاسخ)** با ورود بخار اشباع با فشار A به مخزن، مقداری از بخار به مایع تبدیل شده و گرمای نهان آن باعث بالا رفتن دمای آب می‌شود. طبق رابطه زیر تغییرات دما و آنتالپی آب را در حالت دوم بررسی می‌کنیم:

$$Q_2 = Q_1 \Rightarrow (m_s + m_l) h_{f2} = m_s h_{g(A)} + m_l h_{f1}$$

دما و آنتالپی آب در حالت اول ثابت است بنابراین برای بالاتر بردن دمای آب در حالت دوم باید آنتالپی بخار بیشتر شود، از آنجایی که با بالاتر رفتن فشار اشباع، آنتالپی بخار نیز افزایش می‌یابد پس گزینه د صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۵۵» آزمون «اجرا دی» سال ۱۴۰۱ می‌باشد.**

### ۴-۳-۳ فضای موتورخانه دیگ بخار

الزامات کلی مربوط به موتورخانه دیگ بخار و آب‌گرم در بخش‌های پیشین این فصل آورده شده است اکنون به تکمیل این مطالب جهت اندازه‌گذاری فضای موتورخانه دیگ بخار خواهیم پرداخت:

فاصله بالای دیگ آب گرم یا بخار تا سقف یا هر مانع دیگری که بالای دیگ قرار داشته باشد باید مطابق جدول زیر باشد (آیین‌نامه ۱۴-۷-۴-۴)



جدول (۴-۱) حداقل فاصله دیگ بخار تا سقف یا هر مانع بالای دیگ (طبق جدول ۱۴-۷-۴-۴)

حداقل فاصله بالای دیگ (میلیمتر)	نوع دیگ
۹۰۰	تمام دیگ هائی که روی پوسته بالای آن دریچه دسترسی وجود دارد . جز مواردی که در این جدول فاصله بیشتری در بالای آن ها در نظر گرفته شده است
۶۰۰	تمام دیگ هائی که روی پوسته بالای آن دریچه دسترسی وجود ندارد جز دیگ های بخار پرفشار و مواردی که در این جدول فاصله بیشتری در بالای آن ها در نظر گرفته شده است
۹۰۰	دیگ های بخار پر فشار با ظرفیت حداکثر ۲۲۷۰ کیلوگرم بخار در ساعت
۲۱۵۰	دیگ های بخار پر فشار با ظرفیت بیش از ۲۲۷۰ کیلوگرم بخار در ساعت
۹۰۰	دیگ های بخار پر فشار با سطح گرمائی حد اکثر ۹۳ متر مربع
۲۱۵۰	دیگ های بخار پر فشار با سطح گرمائی بیش از ۹۳ متر مربع
۹۰۰	دیگ های بخار پر فشار با انرژی معادل سوخت ورودی حد اکثر تا ۱۴۶۵ کیلووات
۲۱۵۰	دیگ های بخار پر فشار با انرژی معادل سوخت ورودی بیش از ۱۴۶۵ کیلووات
۹۰۰	دیگ های بخار کم فشار با ظرفیت بیش از ۲۲۷۰ کیلوگرم بخار در ساعت
۹۰۰	دیگ های آب گرم و دیگ های بخار کم فشار با انرژی معادل سوخت ورودی بیش از ۱۴۶۵ کیلووات
۹۰۰	دیگ های آب گرم و دیگ های بخار کم فشار با سطح گرمائی بیش از ۹۳ متر مربع

**پرسش ۴-۱۱) طراحی** برای گرم کردن آب از دمای ۱۰ تا ۶۵ درجه سلسیوس که با دبی ۷/۵ لیتر بر ثانیه جریان دارد، از یک دیگ بخار با فشار ۳ بار استفاده می شود. فاصله بین این دیگ تا سقف موتورخانه با موانع بالای دیگ باید حداقل چند سانتی متر باشد؟ (آنتالپی نهان بخار آب در فشار ۳ بار ۲۱۳۳ کیلوژول بر کیلوگرم است.) (شهریور ۱۴۰۱ (طراحی) «۵»)

الف) ۹۰      ب) ۲۱۵      ج) ۶۰      د) ۱۰۰

**پاسخ)** طبق آیین نامه ۱۴-۲-۲ (تعاریف) صفحه ۱۴ مبحث ۱۴، دیگ بخار با فشار ۳ بار جزو دیگ های پرفشار می باشد. برای محاسبه مقدار ظرفیت بخار دیگ داریم:

$$\dot{Q}_{\text{water}} = \dot{m} \cdot c \cdot \Delta t = 7.5 \times 4.184 \times (60 - 10) = 1726.725 \text{ kW}$$

$$\dot{Q}_{\text{steam}} = \dot{m} \cdot h_g \Rightarrow \dot{m} = \frac{1726.725}{2133} = 0.8 \frac{\text{kg}}{\text{s}} = 2880 \frac{\text{kg}}{\text{hr}}$$

طبق جدول ۱۴-۷-۴-۴ صفحه ۸۷ مبحث ۱۴، برای دیگ های بخار پر فشار با ظرفیت حداکثر ۲۲۷۰ کیلوگرم بخار در ساعت، حداقل فاصله دیگ بخار تا سقف یا هر مانع بالای دیگ برابر ۲۱۵۰ میلی متر می باشد. گزینه ب صحیح است.

# تبرید و سردخانه

## ۱-۵ تبرید و اصول سیستم تبرید

به هر تحولی که در آن حرارت گرفته می‌شود تبرید می‌گویند. بنا بر تعریفی دیگر به شاخه‌ای از علم که در آن به کاهش و ثابت نگه‌داشتن دمای یک ماده یا فضا، در دمایی پایین‌تر از دمای محیط پرداخته می‌شود تبرید اطلاق می‌گردد. به بیان دیگر در تحول تبرید، حرارت از جسم سرد شونده‌ای گرفته شده و به جسم دیگری که دمایی کمتر از جسم سرد شونده دارد منتقل می‌گردد. چون در این تحول حرارت گرفته شده از جسم سرد شونده به جسم دیگری منتقل می‌گردد، لذا در تحول تبرید هم گرمایش و هم سرمایش وجود دارد.

## ۱-۱-۵ تبرید و بار برودتی

شدت جذب حرارت از یک ماده یا فضا را، برای به وجود آوردن شرایط دمایی مورد نظر و ثابت نگه‌داشتن آن، بار برودتی، بار سرمایی، یا بار گرمایی می‌نامند. در تحولات برودتی ماده جذب‌کننده حرارت یا عامل سرمایی را مبرد یا ماده سرمازا می‌نامند. بسته به تأثیری که حرارت جذب شده بر روی مبرد دارد، می‌توان تحولات برودتی را به صورت محسوس و نهان طبقه‌بندی نمود. در صورتی که جذب حرارت موجب افزایش دمای سرد کننده شود، تحول برودتی را محسوس و چنانچه موجب تغییر حالت فیزیکی مبرد شود (ذوب یا تبخیر) آن را نهان می‌نامند. در هر دو مورد بایستی دمای مبرد همواره از دمای فضا یا ماده سرد شونده کمتر باشد.

## ۲-۱-۵ عملکرد سیکل تبرید

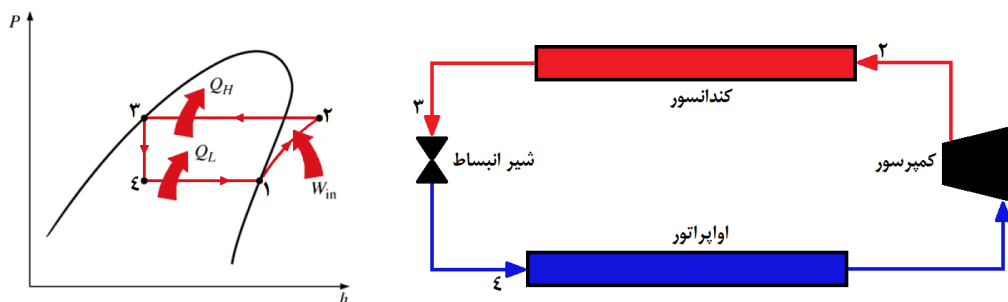
تحولات سیکل تبرید به ترتیب زیر است که در شکل زیر نیز مراحل عمل مشهود است:

(الف) مرحله تراکم آدیاباتیکی

(ب) مرحله دفع حرارت در درجه حرارت ثابت

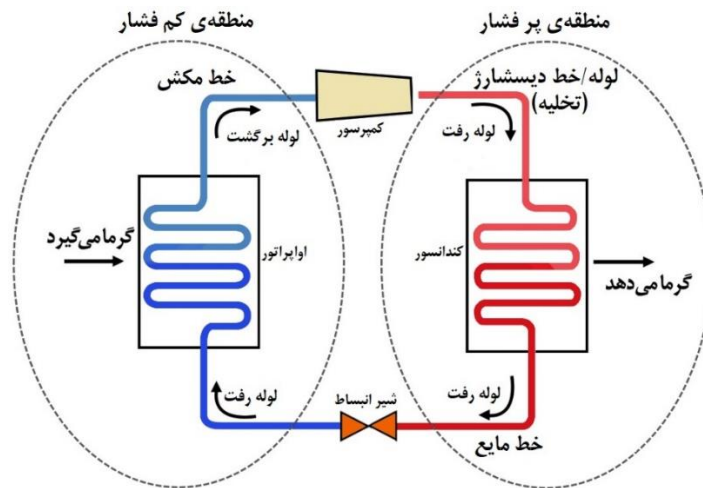
(ج) مرحله انبساط آدیاباتیکی

(د) مرحله جذب حرارت در درجه حرارت ثابت



شکل (۱-۶): شماتیک سیستم تبرید و نمودار فشار-آنالتالی سیکل تبرید

هر سیکل تبرید از دو بخش تشکیل شده است و یک بخش آن، بخش پرفشار و بخش دیگر، بخش کم فشار است. در سیکل تبرید گرما از بخش کم فشار گرفته شده و در بخش پر فشار جدا می‌شود. در این سیکل از قسمت شیر انبساط تا بخش ورودی کمپرسور را بخش کم فشار و خود کمپرسور و بقیه بخش‌های سیکل تبرید را بخش پر فشار در نظر می‌گیرند.



شکل (۶-۲): مناطق پرفشار و کم فشار سیکل تبرید

در سیکل تبرید ابتدا مبرد به صورت بخار اشباع از لوله مکش با فشار کم به کمپرسور که وظیفه تراکم و افزایش فشار مبرد را برعهده دارد وارد شده و سپس به صورت بخار داغ (سوپرهیت یا مافوق گرم) با فشار زیاد از طریق لوله رانش از کمپرسور خارج می‌گردد، مبرد در انتهای لوله رانش وارد کندانسور می‌گردد. کندانسور یک یخچال خانگی ساده عموماً از نوع هوایی با جریان طبیعی و در کولر گازی و یخچال‌های جدید به صورت جریان اجباری می‌باشد. در کندانسور مبرد تقطیر شده بصورت مایع اشباع وارد لوله مایع می‌گردد و مایع مبرد در لوله مایع از فیلتر داراير عبور می‌کند سپس مبرد تمیز و خشک وارد شیر انبساط یا در سیستم‌های با ظرفیت پایین وارد لوله مویین می‌شود. در شیر انبساط طی فرایند آدیاباتیک فشار مایع مبرد کم شده و به صورت دوفازی وارد اوپراتور می‌شود. مبرد با فشار کم از شیر انبساط به اوپراتور وارد می‌شود. در اوپراتور مایع مبرد بر اثر جذب حرارت محیط تبخیر می‌شود و در نتیجه با گرفتن گرما از محیط دمای مطلوب و مورد نظر را فراهم می‌کند. مبرد در انتهای اوپراتور به صورت بخار اشباع به سمت لوله مکش کمپرسور رانده می‌شود. از انتهای کوئل اوپراتور تا ورودی کمپرسور را لوله مکش می‌نامند. باید توجه داشت که سایز لوله مکش از سایز لوله رانش بزرگ‌تر بوده و حساسیت سیستم به سایز این لوله بیش‌تر است. از سمت لوله مکش ورودی کمپرسور به سمت لوله رانش خروجی کمپرسور فشار افزایش می‌یابد. به خطی که از کندانسور به وسیله انبساطی می‌رود، خط مایع می‌گویند.

در سیکل تبرید فرایند ۱ به ۲ فرایند آیزنتروپیک<sup>۱</sup> (آنتروپی ثابت) می‌باشد که بخار اشباع به بخار سوپر هیت تبدیل می‌شود در این فرایند دما و فشار افزایش می‌یابد، فرایند ۲ به ۳ فرایند فشار ثابت است که بخار سوپر هیت با از دست دادن گرما به محیط به مایع اشباع تبدیل می‌شود در این فرایند دما کاهش می‌یابد، فرایند ۳ به ۴ فرایند آنتالپی ثابتی می‌باشد که فشار و دما به وسیله‌ی شیر انبساط از کندانسور به اوپراتور کاهش می‌یابد و مبرد از مایع اشباع به حالت دوفازی تغییر می‌کند و در نهایت فرایند ۴ به ۱ فرایند فشار ثابتی است که مبرد با گرفتن گرمای محیط داخل کابین یا اتاق از حالت دوفازی به بخار اشباع تبدیل می‌شود همچنین با سوپرهیت کردن مبرد در این مرحله می‌توان اطمینان حاصل کرد که مبرد به صورت مایع وارد کمپرسور نشود چرا که ورود مبرد به صورت مایع به کمپرسور باعث خرابی آن می‌شود.

**پرسش ۵-۱) مشترک** خط بین کندانسور و شیر انبساط در سیستم تبرید تراکمی چه نام دارد؟ (مرداد ۱۴۰۳ (نظارت) «۳۲»)  
 الف) خط مکش      ب) خط انبساط      ج) خط مایع      د) خط دهش  
**پاسخ)** طبق شکل زیر، گزینه ج صحیح است.

**پرسش ۵-۲) مشترک** در سیکل تبرید تراکمی، خط مایع به چه خطی اطلاق می‌شود؟ (اسفند ۱۴۰۲ (نظارت) «۲۵»)  
 الف) خروجی کمپرسور را به ورودی کندانسور متصل می‌کند.      ب) خروجی اوپراتور را به ورودی کمپرسور متصل می‌کند.  
 ج) خروجی کندانسور را به وسیله انبساطی متصل می‌کند.      د) خروجی وسیله انبساطی را به ورودی اوپراتور متصل می‌کند.  
**پاسخ)** به خطی که از کندانسور به وسیله انبساطی می‌رود، خط مایع می‌گویند. گزینه ج صحیح است.

**پرسش ۵-۳) مشترک** خطی که اوپراتور را به کمپرسور متصل می‌کند چه نام دارد؟ (مرداد ۱۴۰۳ (اجرا) «۳۴»)

<sup>۱</sup> فرایند آدیاباتیک بازگشت پذیر یا بی درو



الف) خط انبساط	ب) خط دهش	ج) خط مایع	د) خط مکش
پاسخ) با توجه به سیکل تبرید، گزینه د صحیح است.			
پرسش ۵-۴) مشترک	حساسیت عملکرد سیستم تبرید تراکمی به اندازه کدام لوله بیشتر است؟ (مرداد ۱۴۰۳ (اجرا) «۳۱»)		
الف) خط دهش	ب) خط مکش	ج) خط مایع	د) خط انبساط
پاسخ) طبق مطالب بالا، حساسیت سیستم تبرید روی اندازه‌ی خط مکش بیش‌تر بوده و قطر این لوله بیش‌تر از قطر لوله‌ی رانش است... گزینه ب صحیح است.			

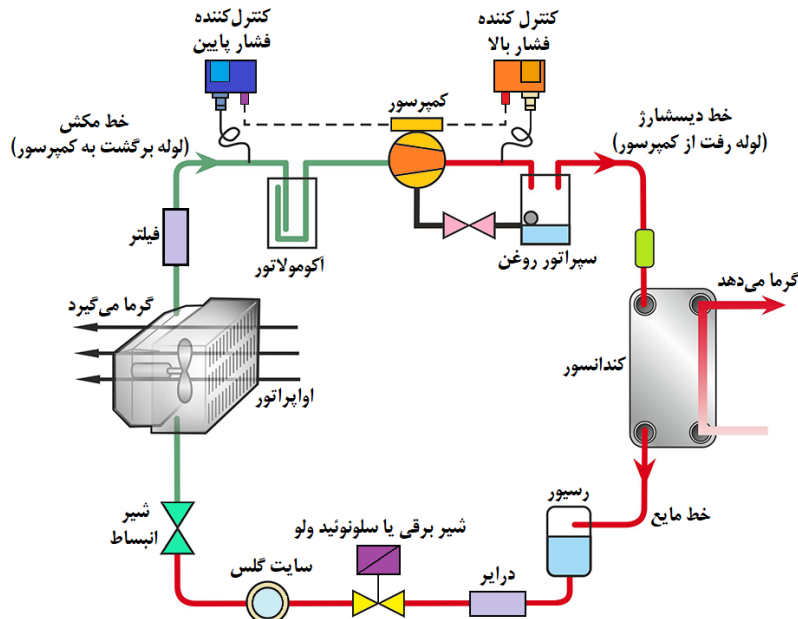
۲-۵ سایر اجزای سیکل تبرید

سیکل تبرید دارای تجهیزات دیگری نیز می‌باشد که هر کدام در جایگاه مشخص خود وظایف مختلفی را انجام می‌دهند.



شکل (۳-۶): سایر اجزای سیکل تبرید

شکل زیر محل نصب تجهیزات اصلی و جانبی سیستم تبرید را نشان می‌دهد:



شکل (۴-۶): سایر اجزای سیکل تبرید

پرسش ۵-۵) مشترک	در سیستم تبرید تراکمی، رسیور (Receiver) در پایین دست کدام بخش نصب می‌شود؟ (مرداد ۱۴۰۳ (اجرا) «۲۴»)		
الف) اوپراتور	ب) کندانسور	ج) کمپرسور	د) شیر انبساط
پاسخ) این مخزن همواره پس از کندانسور و در زیر آن قرار داده می‌شود. گزینه ب صحیح است.			

این پرسش، مشابه پرسش «۲۸» آزمون «اجرا اسفند» سال ۱۴۰۲ می‌باشد.

پرسش ۵-۶) مشترک	در سیکل تبرید تراکمی، شیشه رویت (Sight Glass) در کجا نصب می‌شود؟ (اسفند ۱۴۰۲ (نظارت) «۲۶»)		
الف) روی خط مایع	ب) روی خط گاز داغ	ج) قبل از کمپرسور	د) بعد از وسیله انبساطی
پاسخ) در سیکل تبرید شیشه رویت یا سایت گلس قبل از وسیله انبساطی و روی خط مایع قرار می‌گیرد. گزینه الف صحیح است.			



**پرسش ۵-۷) مشترک** تله روغن (Oil Separator) در کجای سیستم تبرید نصب می‌شود؟ (دی ۱۴۰۱ نظارت) «۳۹»

الف) خروجی کمپرسور

ب) ورودی کمپرسور

ج) خروجی کندانسور

د) ورودی اواپراتور

**پاسخ)** در سیستم یک سیکل تبرید یک عدد تله روغن یا جداکننده روغن در صورت نیاز در روی خط RD (خروجی کوپرسور قبل از ورود به کندانسور) می‌توان نصب نمود. گزینه الف صحیح است.

### ۳-۵ موتورخانه تبرید

#### ۱-۳-۵ تعویض هوا (۱۴-۱۳-۵-۴)

موتورخانه تبرید باید مجهز به سیستم تعویض هوای مکانیکی باشد. سیستم تهویه مکانیکی باید ظرفیت لازم برای تخلیه هوای موتورخانه به خارج راه، در شرایط کار عادی و شرایط کار اضطراری، داشته باشد (بند الف).

استفاده از هواکش چند سرعتی یا نصب چند هواکش، برای تغییر مقدار هوای تخلیه، از شرایط اضطراری به شرایط عادی، مجاز است (بند الف-۱).

در صورت قرار داشتن سیستم تبرید در چهارطاقی یا اسکلت باز به هوای آزاد، و در فضایی به فاصله دست کم ۶ متر (۲۰ فوت) از هر بازو ساختمان، تعویض هوا مجاز است مکانیکی یا طبیعی باشد. در تعویض هوای طبیعی، محل بازوها باید با توجه به میزان غلظت مبرّد، انتخاب شود. سطح مفید دهانه خروجی هوا از بازو، نباید از مقدار زیر کمتر باشد (بند الف-۲):

$$F = 0.138\sqrt{G} \quad (۱-۵)$$

$F$  = سطح مفید و آزاد دهانه بازو، برحسب مترمربع؛

$G$  = جرم مبرّد در بزرگترین سیستم تبرید در موتورخانه، برحسب کیلوگرم؛

**پرسش ۵-۸) مشترک** در تهویه طبیعی یک موتورخانه تبرید که جرم مبرّد در آن ۱۰۰ کیلوگرم است سطح مفید دهانه خروجی هوا از بازو، باید دست کم چه مقدار باشد؟ (اسفند ۹۱ «۱۹»)

الف) ۲/۵ متر مربع

ب) ۲ متر مربع

ج) ۱/۴ متر مربع

د) ۱ متر مربع

**پاسخ)** طبق بند «ب» آیین نامه ۱۴-۱۳-۵-۴ و رابطه ۱۴-۱۳-۵-۴، سطح مفید دهانه خروجی هوا برابر است با:

$$F = 0.138\sqrt{G} = 0.138 \times 10 = 1.38 \approx 1.4 \text{ m}^2$$

گزینه ج صحیح است.

#### تخلیه هوا:

دهانه تخلیه مکانیکی هوای موتورخانه به خارج باید در محلی قرارگیرد که از مرز ملک دست کم ۶ متر (۲۰ فوت) فاصله داشته باشد (بند ب-۲).

**پرسش ۵-۹) مشترک** در تعویض هوای موتورخانه تبرید، دهانه خروجی تخلیه هوای مکانیکی از محدوده مرز ملک باید حداقل چقدر فاصله داشته باشد؟ (مرداد ۹۴ «۱۲»)

الف) ۹ متر

ب) ۳ متر

ج) ۶ متر

د) به میزان مجاز مبرّد در دستگاه‌های موتورخانه بستگی دارد.

**پاسخ)** طبق بند «ب-۲» آیین نامه ۱۴-۱۳-۵-۴ صفحه ۱۷۹ مبحث ۱۴، گزینه ج صحیح است.

#### هوای ورودی از بیرون:

هم‌زمان با تخلیه هوای موتورخانه تبرید، باید هوای آزاد از بیرون جایگزین هوای تخلیه شده شود (بند پ-۱).

دهانه‌های ورود هوا از بیرون باید در محلی قرارگیرد که هوای تخلیه شده دوباره به موتورخانه باز نگردد (بند پ-۲).

سیستم تعویض هوای موتورخانه تبرید، شامل ورود هوا از بیرون و تخلیه هوا از درون، نباید با سیستم تعویض هوای فضاهای دیگر ساختمان مشترک باشد (بند پ-۳).



دهانه‌های ورود هوا باید دارای توری مقاوم در برابر خوردگی با چشمه‌های دست کم ۶/۵ میلی‌متری (  $\frac{1}{4}$  اینچ) باشند (بند پ-۴).

**پرسش ۵-۱۰) مشترک** سیستم تعویض هوای موتورخانه تبرید: (تیر ۸۰ «۵۵»)

(الف) می‌تواند با سیستم تعویض هوای ساختمان مشترک باشد

(ب) باید از سیستم تعویض هوای ساختمان کاملاً جدا باشد

(ج) با رعایت نکات ایمنی می‌تواند با سیستم هوای ساختمان مشترک باشد

(د) ورود هوا می‌تواند مشترک باشد ولی خروج هوا باید جدا باشد

**پاسخ)** طبق بند «پ-۳» آیین‌نامه ۱۴-۱۳-۵-۴ صفحه ۱۸۰ مبحث ۱۴، گزینه ب صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۱۴۶» آزمون «آذر» سال ۷۹ می‌باشد.**

**پرسش ۵-۱۱) مشترک** کدام یک از گزینه‌های زیر در موتورخانه تبرید صحیح نیست؟ (آبان ۱۴۰۳ (طراحی) «۶»)

(الف) همزمان با تخلیه هوای موتورخانه تبرید باید هوای آزاد از بیرون جایگزین هوای تخلیه شود.

(ب) سیستم تعویض هوای موتورخانه تبرید شامل ورود هوا از بیرون و تخلیه هوا از درون، می‌تواند با سیستم تعویض هوای پارکینگ مشترک باشد.

(ج) دهانه ورود هوا از بیرون باید در محلی قرار گیرد که هوای تخلیه شده دوباره به موتورخانه باز نگردد.

(د) دهانه تخلیه مکانیکی هوای موتورخانه به خارج باید در محلی قرار گیرد که از مرز ملک دست کم ۶ متر فاصله داشته باشد.

**پاسخ)** طبق بند «پ-۳» آیین‌نامه ۱۴-۱۳-۵-۴ صفحه ۱۸۰ مبحث ۱۴، گزینه ب پاسخ مورد نظر است.

**مقدار تعویض هوا:**

به جز سیستم تبرید آمونیاکی، سیستم‌های تهویه هوای مکانیکی باید قادر به تعویض حداقل مقدار هوا در شرایط عادی و اضطراری به شرح ردیف‌های (۱۴-۱۳-۵-۴) "ت" (۱) و (۱۴-۱۳-۵-۴) "ت" (۲) باشند. حداقل مقدار تعویض هوا برای سیستم‌های آمونیاکی ۳۰ بار تعویض هوا در ساعت می‌باشد. استفاده از فن‌های متعدد و یا فن‌هایی با سرعت متغیر جهت تامین جریان مورد نیاز هوا در شرایط اضطراری و کاهش آن در شرایط عادی، مجاز است (بند ت).

**مقدار تعویض هوا در شرایط کار عادی (بند ت-۱)**

هنگام حضور کارکنان در موتورخانه تبرید، مقدار تخلیه هوای مکانیکی نباید از بیشینه ارقام زیر کمتر باشد:

- ۰/۰۰۲۵ مترمکعب در ثانیه برای هر مترمربع (۰/۵ فوت مکعب در دقیقه به ازای هر فوت مربع) از سطح موتورخانه؛

- ۰/۰۰۹ مترمکعب در ثانیه (۲۰ فوت مکعب در دقیقه) برای هر نفر؛

- به میزانی که افزایش دمای هوای موتورخانه ناشی از کار همه دستگاه‌های گرم‌آزا، نسبت به دمای هوای خارج، بیش از ۱۰ درجه سلسیوس (۱۸ درجه فارنهایت) نشود.

**پرسش ۵-۱۲) مشترک** در یک موتورخانه تبرید غیر آمونیاکی به مساحت ۵۰ متر مربع که ۳ نفر در آن کار می‌کنند، حداقل

میزان تخلیه هوا به روش مکانیکی در شرایط عادی کار کرد چند فوت مکعب در دقیقه باید باشد؟ (مهر ۹۹ (طراحی) «۴۱»)

(الف) ۱۵۵ (ب) ۳۲۵ (ج) ۶۵ (د) ۲۶۵

**پاسخ)** طبق بند «ت» و «ت-۱» آیین‌نامه ۱۴-۱۳-۵-۴ صفحه ۱۸۰ مبحث ۱۴، مقدار تعویض هوا در شرایط کار عادی هنگام حضور

کارکنان در موتورخانه تبرید، مقدار تخلیه هوای مکانیکی نباید از بیشینه ارقام زیر کمتر باشد:

- ۰/۰۰۲۵ مترمکعب در ثانیه برای هر مترمربع (۰/۵ فوت مکعب در دقیقه به ازای هر فوت مربع) از سطح موتورخانه؛

$$\dot{V} = 0.0025 \times A = 0.0025 \times 50 = 0.125 \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \times \frac{2118/88 \text{ cfm}}{1 \text{ m}^3/\text{s}} \approx 265 \text{ cfm}$$

- ۰/۰۰۹ مترمکعب در ثانیه (۲۰ فوت مکعب در دقیقه) برای هر نفر؛

$$\dot{V} = 0.009 \times N = 0.009 \times 3 = 0.027 \frac{\text{m}^3}{\text{s}} \times \frac{2118/88 \text{ cfm}}{1 \text{ m}^3/\text{s}} \approx 57.2 \text{ cfm}$$

مقدار بیش‌تر یعنی ۲۶۵ فوت مکعب بر دقیقه را در نظر می‌گیریم، گزینه د صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۱۵» آزمون «نظارت مرداد» سال ۱۴۰۳ و مشابه پرسش «۳» آزمون «آذر» سال ۹۲ می‌باشد.**



نکته ۵-۱) میزان گرمای تولید شده از کار دستگاه‌های گرم‌ازا در موتورخانه از رابطه‌ی زیر محاسبه می‌شود:

$$Q = mc\Delta T = \rho \dot{V} c\Delta T \quad (۲-۵)$$

در رابطه‌ی بالا،  $Q$  میزان گرمای تولید شده از کار دستگاه‌ها،  $c$  ظرفیت گرمایی ویژه هوا،  $\rho$  چگالی هوا،  $m$  دبی جرمی هوا و  $\dot{V}$  دبی حجمی هوا می‌باشد.

**پرسش ۵-۱۳) مشترک** در یک موتورخانه تبرید به مساحت ۱۰۰ مترمربع که گرمادهی (Heat Dissipation) دستگاه‌ها برابر ۵۰۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت است و ۳ نفر کارگر در آن حضور دارند حداقل میزان تعویض هوای مکانیکی لازم کدام یک از مقادیر زیر می‌تواند باشد؟ (محل پروژۀ در تراز سطح دریای آزاد است). (بهمن ۹۷ طراحی) «۷»

الف) ۱ مترمکعب در ثانیه

ب) ۱/۱ مترمکعب در ثانیه

ج) ۱/۳ مترمکعب در ثانیه

د) ۱/۵ مترمکعب در ثانیه

**پاسخ)** طبق بند «ت-۱» آیین‌نامه ۱۴-۱۳-۵-۴ صفحه ۱۸۰، مقدار تخلیه هوا در شرایط کار عادی هنگام حضور کارکنان در موتورخانه تبرید، نباید از بیشینه ارقام زیر کمتر باشد:

- ۰/۰۰۲۵ مترمکعب در ثانیه برای هر مترمربع (۰/۵ فوت مکعب در دقیقه به ازای هر فوت مربع) از سطح موتورخانه؛

$$\dot{V} = 0.0025 \times A = 0.0025 \times 100 = 0.25 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

- ۰/۰۰۹ مترمکعب در ثانیه (۲۰ فوت مکعب در دقیقه) برای هر نفر؛

$$\dot{V} = 0.009 \times N = 0.009 \times 3 = 0.027 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

- به میزانی که افزایش دمای هوای موتورخانه ناشی از کار همه دستگاه‌های گرم‌ازا، نسبت به دمای هوای خارج، بیش از ۱۰ درجه سلسیوس (۱۸ درجه فارنهایت) نشود.

$$Q = \rho \times \dot{V} \times c \times \Delta T \Rightarrow \dot{V} = \frac{Q}{\rho \times c \times \Delta T} = \frac{50000 \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \times \frac{1 \text{ W}}{3.41 \text{ Btu/hr}}}{1.2 \times 1005 \times 10} = 1.22 \frac{\text{m}^3}{\text{s}}$$

مقدار تخلیه هوا را براساس بیشترین مقدار بدست آمده انتخاب می‌کنیم. بنابراین گزینه ج صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۳۸» آزمون «مرداد» سال ۹۴ می‌باشد.

## تهویه مطبوع

## ۱-۶-۱ تأمین و تعویض هوا

## ۱-۱-۶-۱ محاسبه دبی هوای تازه جهت تأمین و تعویض هوا

الف) محاسبه دبی هوای تازه بر حسب تعداد دفعات تعویض هوا در ساعت

این روش به عنوان ساده‌ترین و در عین حال پر کاربردترین روش جهت تعیین دبی هوای تازه مورد استفاده مهندسين تاسیسات مکانیکی قرار می‌گیرد. در این روش بسته به فضاهای مورد استفاده و تعیین تعداد دفعات مورد نیاز جهت تعویض هوا در هر ساعت مقدار دبی محاسبه می‌گردد.

$$\dot{V} = ACH \times V \quad (1-6)$$

در رابطه بالا  $\dot{V}$  دبی هوای تازه،  $V$  حجم فضا و یا محیط مورد استفاده و  $ACH$  نیز تعداد دفعات تعویض هوا در ساعت می‌باشد.

نکته ۱-۶-۱) ضریب نفوذ هوا ( $A.C.H^1$ )

به تعداد دفعاتی که در هر ساعت هوای جدید از بیرون وارد ساختمان یا اتاق شده و با هوای قدیمی ترکیب می‌شود گفته می‌شود؛ به عبارت دیگر به تعداد دفعات تعویض هوای یک فضا در ساعت، ضریب نفوذ هوا یا  $ACH$  می‌گویند.

$$ACH = \frac{\dot{V}(m^3/hr)}{V(m^3)}, \quad ACH = \frac{3.6 \times \dot{V}(lit/s)}{V(m^3)}, \quad ACH = \frac{60 \times \dot{V}(cfm)}{V(ft^3)} \quad (2-6)$$

ب) محاسبه دبی هوای تازه بر اساس مساحت محیط

این روش عموماً در محیط‌هایی که جمعیت زیادی را در خود جای می‌دهند و از فضاها و متراژهای بزرگی تشکیل شده‌اند استفاده می‌گردد. نحوه محاسبه دبی هوا در این روش به صورت زیر می‌باشد.

$$\dot{V} = A \times (\text{دبی هوای تازه به ازای یک واحد مساحت سطح})$$

در رابطه بالا  $\dot{V}$  دبی هوای تازه و  $A$  مساحت محل مورد نظر می‌باشد.

ج) محاسبه دبی هوای تازه بر حسب تعداد نفرات

این روش نیز اغلب جهت محاسبه مربوط به دبی فضاهای بزرگ مانند سالن‌های کنفرانس، سینماها، تالارها و ... که جمعیت نسبتاً زیادی را در خود جای می‌دهند به کار می‌رود. با این حال جهت محاسبات مربوط به تهویه هوای فضاهای کوچک و یا فضاهای با جمعیت کم نیز مانند منازل و ادارات و ... مورد استفاده قرار می‌گیرد.

جهت محاسبه دبی هوای تازه مورد نیاز در این روش از رابطه زیر استفاده می‌گردد:

$$\dot{V} = (\text{تعداد افراد حاضر در محیط}) \times (\text{مقدار دبی به ازای هر نفر})$$

در رابطه بالا  $\dot{V}$  دبی هوای تازه می‌باشد.

د) محاسبه دبی هوای تازه با در نظر گرفتن حداقل سرعت هوا





این روش برای تهویه هوای مکان‌هایی که هوای آن‌ها دارای گازهای سمی و مضر است به کار می‌رود. در این روش، فضای مورد نظر را به صورت یک داکت تهویه یا کانال هوا در نظر گرفته که مقطع آن برابر با عرض فضا در ارتفاع آن می‌باشد.

$$\dot{V} = A \times V \quad (3-6)$$

در رابطه بالا A سطح مقطع و V سرعت هوا می‌باشد.

$$A = W \times H \quad (4-6)$$

در رابطه بالا W عرض و H ارتفاع محل مورد تهویه می‌باشد.

### ۶-۱-۲ تعویض هوای طبیعی (۱۴-۴-۳)

چنانچه تهویه طبیعی هر فضای ساختمان که در اشغال و تصرف است ممکن باشد، این تهویه باید پیش‌بینی شود و تعویض هوای مکانیکی اختیاری است (۱۴-۴-۳-۱).

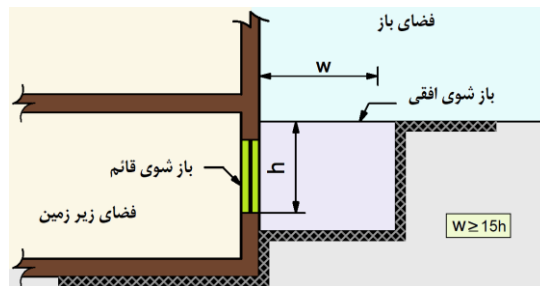
تعویض هوای طبیعی هر فضای ساختمان باید از راه دهانه‌های باز یا بازشوی آن فضا به بیرون مانند در، پنجره، دریچه و شبکه صورت‌گیرد. مکانیسم باز و بست و تنظیم چنین بازشوهایی باید در دسترس و کنترل باشد (۱۴-۴-۳-۲).

سطح بازشوی دهانه هر فضا به هوای خارج باید دست کم 4 درصد سطح زیر بنای فضایی باشد که هوای آن با تهویه طبیعی، تعویض می‌شود (۱۴-۴-۳-۳).

اگر فضایی که دهانه بازشوی مستقیم به هوای بیرون ندارد از راه فضای مجاور تعویض هوای طبیعی شود، دهانه بازشوی بدون مانع بین این دو فضا باید دست کم 8 درصد سطح زیر بنای فضای مورد نظر باشد و به هر روی از ۲/۳۰ مترمربع (۲۵ فوت مربع) کمتر نباشد. سطح دهانه بازشوی فضای مجاور به هوای بیرون باید، با توجه به سطح زیر بنای کل هر دو فضا، محاسبه و تعیین شود (بند الف).

بازشوی خارجی می‌تواند به یک پاسیو باز شود ولی سطح بازشوی بین پاسیو و فضا نباید از 8 درصد سطح زیربنای فضا کمتر باشد. در این حالت سطح بازشو باید دست کم ۱/۹ مترمربع (۲۰ فوت مربع) باشد و سطح بازشوی پاسیو به هوای بیرون باید با توجه به مجموع سطح زیر بنای پاسیو و فضا محاسبه شود (بند الف-۱).

تعویض هوای طبیعی فضای واقع در زیرزمین، می‌تواند از راه یک دهانه بازشوی قائم و یک دهانه بازشوی افقی به هوای بیرون انجام شود. در این صورت، مطابق شکل زیر، عرض مفید فضای باز بیرون (w) که دهانه قائم به آن باز می‌شود، باید دست کم ۱/۵ برابر عمق بازشوی قائم (h) باشد (ارتفاع h از سطح متوسط زمین متصل تا پایین بازشوی قائم محاسبه می‌شود) (بند ب).



شکل (۶-۱): تعویض هوای طبیعی فضای واقع در زیرزمین (مطابق شکل ۱۴-۴-۳)

**پرسش ۱-۶) نظارت-اجرا** فضایی به مساحت ۱۶ مترمربع به فضای مجاور به مساحت ۲۰ مترمربع متصل است. فضای ۲۰ مترمربعی در مجاورت هوای آزاد قرار دارد و به صورت طبیعی تهویه می‌شود. مساحت بازشوی دهانه بین دو فضا برای تهویه طبیعی فضای ۱۶ مترمربعی حداقل باید چند مترمربع باشد؟ (اردیبهشت ۱۴۰۲ (نظارت) «۶»)

الف) ۱/۴۴ (ب) ۲/۳۰ (ج) ۰/۶۴ (د) ۱/۲۸

**پاسخ)** طبق بند «الف» آیین‌نامه ۱۴-۴-۳-۳ صفحه ۳۹ مبحث ۱۴، حداقل سطح بازشوی مورد نیاز برابر است با:

$$A = 0.08 \times 16 = 1.28 \text{m}^2$$

چون این مقدار نباید از ۲/۳۰ متر مربع کمتر باشد، بنابراین گزینه ب صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۱۱» آزمون «اجرا دی» سال ۱۴۰۱ می‌باشد.

**پرسش ۲-۶) مشترک** تعویض هوای زیرزمین یک خانه به صورت طبیعی و از طریق یک بازشوی قائم به ابعاد ۱۰۰cm × ۱۰۰cm و یک بازشوی افقی به هوای بیرون (در حیاط خانه) صورت می‌گیرد. لبه بالایی بازشوی قائم از تراز سطح حیاط خانه ۴۰ سانتی‌متر



پایین‌تر است. عرض مفید بازشوی افقی در جهت عمود بر سطح بازشوی قائم حداقل باید چند سانتی‌متر باشد؟ (بهمن ۹۷ (طراحی) «۴۷»)

الف) ۱۹۰ (ب) ۱۸۰ (ج) ۲۰۰ (د) ۲۱۰

**پاسخ)** مبحث ۱۴ طبق بند «ب» آیین‌نامه ۱۴-۳-۳ و شکل ۱۴-۳-۳-۳ صفحه ۴۰، عرض مفید فضای باز بیرون (w) که دهانه قائم به آن باز می‌شود، باید دست‌کم ۱/۵ برابر عمق بازشوی قائم (h) باشد (ارتفاع h از سطح متوسط زمین متصل تا پایین بازشوی قائم محاسبه می‌شود).

$$h = 100 + 40 = 140 \Rightarrow w = 1.5h = 1.5 \times 140 = 210 \text{ cm}$$

گزینه د صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۳۳» آزمون «شهریور» سال ۹۵ و مشابه پرسش «۳۶» آزمون «فرورد» سال ۹۳ می‌باشد.

### ۶-۱-۳ تعویض هوای مکانیکی (۱۴-۴-۴)

در هر فضای ساختمان که امکان تهویه طبیعی نباشد، هوا باید به صورت مکانیکی تعویض شود (۱۴-۴-۴-۱).  
تعویض هوای مکانیکی باید با یکی از روش‌های توزیع هوای رفت، هوای برگشت و/یا تخلیه هوا صورت گیرد (۱۴-۴-۴-۲).  
الف) مقدار هوای رفت هر فضا باید تقریباً برابر مجموع هوای برگشت و تخلیه هوا باشد (بند الف).  
ب) این سیستم تعویض، در صورت لزوم، باید در داخل فضا فشار مثبت یا منفی برقرار کند (بند ب).  
تعویض هوای مکانیکی ممکن است با تأسیسات تهویه مطبوع، یا تأسیسات مستقل و جداگانه‌ای که بدین منظور طراحی و نصب می‌شود، انجام گیرد (۱۴-۴-۴-۳). مقدار هوای ورودی از بیرون باید دست‌کم مطابق جدول زیر باشد (۱۴-۴-۴-۴).

جدول (۸-۱): کمیته مقدار هوای ورودی از بیرون و هوای تخلیه مورد نیاز فضاهای با کاربری مختلف (مطابق جدول ۱۴-۴-۴)

ملاحظات	هوای تخلیه برای اتاق +		هوای تخلیه برای واحد سطح +		هوای بیرون برای واحد سطح		هوای بیرون برای هر نفر		نوع کاربری فضاها
	فوت مکعب در دقیقه	لیتر در ثانیه	فوت مکعب در دقیقه	لیتر در ثانیه	فوت مکعب در دقیقه	لیتر در ثانیه	فوت مکعب در دقیقه	لیتر در ثانیه	
							۱۵	۷/۱	اتاق
تخلیه مکانیکی	۱۰۰	۴۷							مسکونی
تخلیه طبیعی یا مکانیکی	۵۰	۲۳/۵							توالیت و حمام
تخلیه طبیعی یا مکانیکی			۰/۸	۴/۱					پارکینگ
							۱۵	۷/۱	اتاق دفتر
							۷/۵	۳/۵	اتاق کنفرانس
							۷/۵	۳/۵	پذیرش‌ها
							۱۰	۴/۷	اتاق خواب
							۱۰	۴/۷	سرسرا
							۷/۵	۳/۵	سالن کنفرانس
تخلیه مکانیکی برای هر کابین دوش	۵۰	۲۳/۵							هتل، خوابگاه
							۱۰	۴/۷	خوابگاه چند نفره
							۵/۵	۲/۶	اتاق نشیمن
							۷/۵	۳/۵	سالن اجتماعات
							۱۰	۴/۷	مسجد
							۷/۵	۳/۵	سینما
							۷/۵	۳/۵	تئاتر
							۱۰	۴/۷	سالن غذاخوری
تخلیه مکانیکی			۰/۷	۳/۵					رستوران
							۱۰	۴/۷	آشپزخانه
									کافه تریا



جدول (۸-۲): ادامه جدول کمینه مقدار هوای ورودی از بیرون و هوای تخلیه مورد نیاز فضاهای با کاربری مختلف (مطابق جدول ۱۴-۴-۴)

ملاحظات	هوای تخلیه برای اتاق +		هوای تخلیه برای واحد سطح +		هوای بیرون برای واحد سطح #		هوای بیرون برای هر نفر		نوع کاربری فضاها
	فوت مکعب در دقیقه	لیتر در ثانیه	فوت مکعب در دقیقه ب فوت مربع	لیتر در ثانیه بر متر مربع	فوت مکعب در دقیقه ب فوت مربع	لیتر در ثانیه بر مترمربع	فوت مکعب در دقیقه	لیتر در ثانیه	
							۱۵	۷/۱	طبقات
							۱۵	۷/۱	زیرزمین
تخلیه مکانیکی			۰/۰۶	۰/۳			۱۵	۷/۱	انبار عمومی
							۲۵	۱۱/۸	سالن‌های عمومی
تخلیه مکانیکی			۰/۵	۲/۵			۱۵	۷/۱	انبار مواد شوینده
تخلیه مکانیکی			۱	۵			۳۰	۱۴/۱	سالن خشک‌شویی
							۷/۵	۳/۵	جای تماشاچیان
							۱۵	۷/۱	فضای ورزشی
					*۰/۵	*۲/۵			استخر بسته
							۱۵	۷/۱	کلاس درس
							۲۰	۹/۴	آزمایشگاه
							۱۵	۷/۱	کتابخانه
تخلیه مکانیکی							۲۰	۹/۴	کارگاه
تخلیه مکانیکی			۰/۵	۲/۵					رخت‌کن
					۰/۰۶	۰/۳			راهروها
			۰/۵	۲/۵					رخت‌کن
تخلیه مکانیکی برای هر کابین توالت	۷۰	۳۳							توالت عمومی
تخلیه مکانیکی			۰/۶	۳			۱۰	۴/۷	آرایشگاه
تخلیه مکانیکی			۰/۶	۳			۲۵	۱۱/۸	سالن زیبایی بانوان
تخلیه مکانیکی							۶۰	۲۸	فضای سیگار کشیدن

(+): در صورت وجود هوای دست دوم، تمام یا بخشی از هوای تخلیه مورد نیاز فضا می‌تواند از آن تامین شود.

(\*): این ارقام هوای مورد نیاز برای کنترل رطوبت را نشان نمی‌دهد. در صورت نیاز به هوای بیشتر، مقدار مازاد باید از هوای دست دوم یا هوای بیرون تامین شود.

(#): هوای بیرون بر واحد سطح برای کاربری‌هایی که مشخص نشده در هوای سرانه نفرت و براساس واحد تصرف سطح سرانه معمول منظور شده است.

**پرسش ۳-۶) مشترک** در یک سالن اجتماعات ۵۰۰ نفره میزان هوای تازه حداقل باید چند فوت مکعب در دقیقه باشد؟ (شهریور

۱۴۰۱ (طراحی) «۵۶»

۲۵۰۰ (د)

۳۷۵۰ (ج)

۱۰۰۰ (ب)

۱۵۰۰ (الف)

**پاسخ)** طبق جدول ۴-۴-۴-۱۴، حداقل مقدار هوای ورودی از بیرون برای هر نفر در سالن اجتماعات ۷/۵

فوت مکعب در دقیقه می‌باشد، پس داریم:

$$\dot{V} = 500 \times 7.5 = 3750 \frac{\text{ft}^3}{\text{min}}$$

گزینه ج صحیح است.

**این پرسش، مشابه پرسش «۲۲» آزمون «آذر» سال ۹۲ می‌باشد.**

**پرسش ۴-۶) مشترک** برای تعویض هوای یک سالن سینما با ظرفیت ۶۰۰ نفر به صورت مکانیکی حداقل چند متر مکعب در ساعت

هوای ورودی از بیرون مورد نیاز است؟ (بهمن ۹۷ (نظارت) «۵۹»)

۴۲۰۰ (د)

۲۱۰۰ (ج)

۷۰۰۰ (ب)

۷۵۶۰ (الف)



پاسخ) بر اساس جدول ۱۴-۴-۴-۴ صفحه ۴۱ مبحث ۱۴، حداقل مقدار هوای ورودی از بیرون برای هر نفر در سینما ۳/۵ لیتر در ثانیه می‌باشد، پس داریم:

$$\dot{V} = 600 \times 3.5 = 2100 \frac{\text{lit}}{\text{s}} \times \frac{3.6 \text{ m}^3/\text{hr}}{1 \text{ lit/s}} = 7560 \frac{\text{m}^3}{\text{hr}}$$

گزینه الف صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۶» آزمون «طراحی مهر» سال ۹۶ و مشابه پرسش «۴۵» آزمون «فرداد» سال ۹۳ می‌باشد.

پرسش ۵-۶) **مشترک** یک واحد مسکونی با ۶ نفر ساکن دارای دو دستگاه گروه بهداشتی و یک آشپزخانه است. ظرفیت هوای تازه مورد نیاز حداقل چند لیتر در ثانیه است؟ (آبان ۹۳ «۱۲»)

الف) ۵۵      ب) ۴۵      ج) ۱۰۰      د) ۱۴۵

پاسخ) مبحث ۱۴ طبق جدول ۱۴-۴-۴-۴ صفحه ۴۱، مقدار هوای تازه را بر اساس تعداد افراد در واحد مسکونی (هر نفر ۷/۱ لیتر در ثانیه) و هم بر اساس تعداد سرویس بهداشتی (هر اتاق ۲۳/۵ لیتر بر ثانیه) و تعداد آشپزخانه (هر اتاق ۴۷ لیتر بر ثانیه) محاسبه کرده و با هم جمع می‌کنیم:

$$\begin{cases} \dot{V}_1 = 6 \times 7.1 = 42.6 \frac{\text{lit}}{\text{s}} \\ \dot{V}_2 = 2 \times 23.5 = 47 \frac{\text{lit}}{\text{s}} \\ \dot{V}_3 = 1 \times 47 = 47 \frac{\text{lit}}{\text{s}} \end{cases} \Rightarrow \dot{V}_{\text{total}} = 42.6 + 47 + 47 = 136.6 \frac{\text{lit}}{\text{s}}$$

گزینه د صحیح است. (سوال براساس ویرایش قبل مبحث ۱۴ طراحی شده است)

پرسش ۶-۶) **طراحی** هوای تخلیه مکانیکی یک آشپزخانه به مساحت ۱۵۰ مترمربع مستقیماً و صد در صد از هوای سیستم تهویه سالن غذاخوری مجاور آن تأمین می‌شود. ظرفیت سالن غذاخوری ۲۰۰ نفر است. مقدار هوای ورودی از بیرون به سالن غذاخوری حداقل باید چند مترمکعب در ساعت باشد؟ (مهر ۹۶ طراحی «۵۵»)

الف) ۳۶۰۰      ب) ۱۷۱۰      ج) ۱۸۹۰      د) ۲۰۰۰

پاسخ) طبق جدول ۱۴-۴-۴-۴ صفحه ۴۱ مبحث ۱۴، حداقل مقدار هوای تخلیه در سالن غذاخوری برای هر نفر ۴/۷ لیتر بر ثانیه و حداقل مقدار هوای تخلیه برای آشپزخانه آن ۳/۵ لیتر بر ثانیه بر مترمربع می‌باشد، بنابراین داریم:

$$\dot{V} = 4.7 \times 200 = 940 \frac{\text{lit}}{\text{s}} = 3384 \frac{\text{m}^3}{\text{hr}}$$

حداقل هوای تخلیه آشپزخانه به ازای هر متر مربع:

$$\dot{V} = 3.5 \times 150 = 525 \frac{\text{lit}}{\text{s}} = 1890 \frac{\text{m}^3}{\text{hr}}$$

از آنجایی که حداقل مقدار هوای تخلیه سالن غذاخوری از حداقل مقدار هوای تخلیه آشپزخانه بیش‌تر است، پس همان مقدار هوای ورودی به سالن غذاخوری، برای تهویه هر دو فضا کافی می‌باشد، گزینه الف صحیح است.

نکته ۲-۶) طبق مبحث ۱۹ مقررات ملی ساختمان: حداکثر میزان هوای تازه تهویه مکانیکی نباید از ۱۲۰ درصد حداقل میزان تعیین شده در مبحث ۱۴ مقررات ملی ساختمان بیشتر باشد. (۱۹-۴-۳-۵)

پرسش ۷-۶) **طراحی** حداکثر مقدار هوای ورودی از خارج برای سالن غذاخوری یک رستوران ۱۰۰ نفره چند فوت مکعب است؟ (دستگاه تهویه بدون بازیافت انرژی است). (دی ۱۴۰۱ طراحی «۹»)

الف) ۷۵۰      ب) ۱۰۰۰      ج) ۱۲۰۰      د) ۱۵۰۰

پاسخ) طبق جدول ۱۴-۴-۴-۴ صفحه ۴۲ مبحث ۱۴، حداقل مقدار هوای ورودی از بیرون برای هر نفر در سالن غذاخوری ۱۰ فوت مکعب در دقیقه می‌باشد، پس داریم:

$$\dot{V}_{\text{min}} = 100 \times 10 = 1000 \frac{\text{ft}^3}{\text{min}}$$



همچنین طبق بند «الف» آیین نامه ۱۹-۴-۳-۵ صفحه ۵۹ مبحث ۱۹، حداکثر میزان هوای تازه برابر است با:

$$V_{\max} = 1000 \times 1.2 = 1200 \frac{\text{ft}^3}{\text{min}}$$

گزینه ج صحیح است.

## ۲-۶ تأمین هوای احتراق

هوای احتراق، هوای لازم برای احتراق کامل و مطمئن و ایمن در یک دستگاه با سوخت جامد، مایع یا گاز می‌باشد.

لزوم تأمین هوای احتراق (۱۴-۹-۱-۲):

هر بخش از ساختمان که در آن دستگاه‌های با سوخت مایع یا گاز، مانند دیگ آب گرم، دیگ بخار، کوره هوای گرم، آب گرم کن و دستگاه‌های مشابه، نصب می‌شود، باید به مقدار لازم و کافی هوا برای احتراق دریافت کند (بند الف).

در صورت نصب چند دستگاه با سوخت مایع یا گاز در یک فضا، باید هوای احتراق برای کار هم‌زمان همه دستگاه‌ها محاسبه و تأمین شود (بند الف-۱).

در فضای کاملاً بسته و بدون پیش‌بینی برای دریافت هوای احتراق، نصب دستگاه‌های با سوخت مایع یا گاز مجاز نیست (بند ب).

منابع غیر مجاز (۱۴-۹-۱-۳):

تأمین هوای احتراق از منابع زیر مجاز نیست: (بند الف)

- فضایی که در آن گازهای خطرناک وجود دارد؛
- فضایی که در آن بخارهای قابل اشتعال وجود دارد؛
- فضایی که در آن گردوغبار و ذرات مواد جامد انتشار می‌یابد؛
- موتورخانه تبرید ساختمان، مگر آنکه سیستم تبرید از نوع جذبی باشد؛
- حمام، توالت و انباری؛
- فضایی که احتمال سیل گرفتگی دارد.

طبق تعاریف مبحث ۱۴ مقررات ملی ساختمان:

**ساختمان با درزهای معمولی:** ساختمانی که با مصالح معمولی بنا شده باشد و درزبندی جدارهای خارجی آن، امکان تعویض هوای طبیعی به میزان دست کم نصف حجم فضا در ساعت، را فراهم کند.

**ساختمان با درزهای هوا بند:** ساختمانی که جدارهای خارجی آن مانند درز درب‌ها و پنجره‌ها، محل عبور لوله‌ها و کابل‌ها و جز آنها، با نوارهای درزبندی یا وسایل دیگر تا اندازه‌های حفاظت شده که تعویض هوای طبیعی از نصف حجم فضا در ساعت کمتر شود.

**پرسش ۶-۸) مشترک** کدام یک از تعاریف زیر صحیح است؟ (اسفند ۸۷ «۱۰»)

الف) ساختمان با درزهای معمولی با مصالح معمولی ساخته شده است و امکان تعویض هوای طبیعی در آن یک دفعه حجم فضا در ساعت یا بیشتر است.

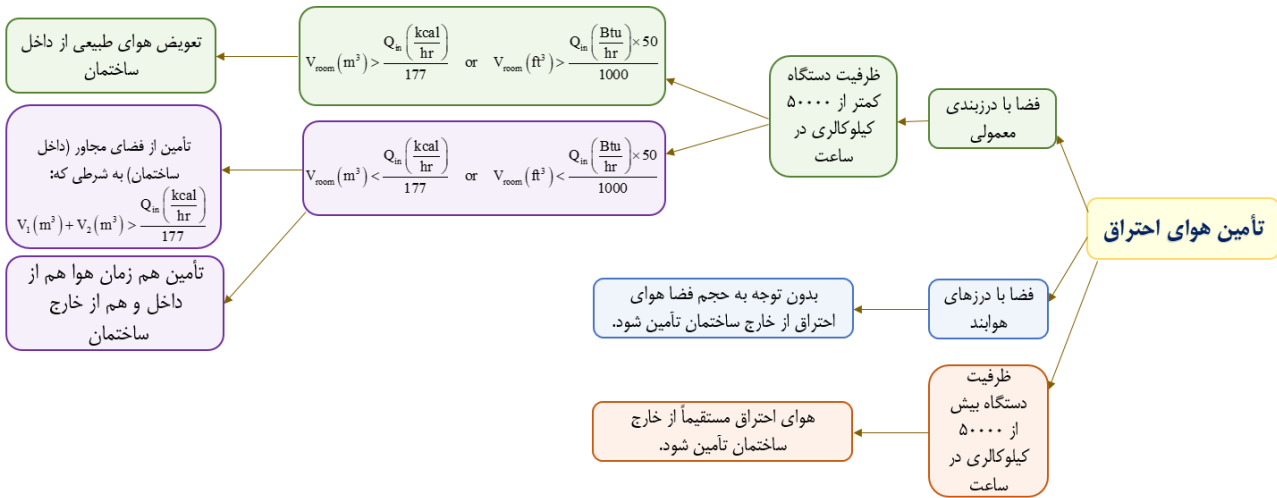
ب) ساختمان با درزهای معمولی با مصالح معمولی ساخته شده است و امکان تعویض هوای طبیعی در آن نیم دفعه حجم فضا در ساعت یا بیشتر است.

ج) ساختمان با درزهای هوا بند با مصالح ویژه ساخته شده است و امکان تعویض هوای طبیعی در آن نیم دفعه حجم فضا در ساعت یا کمتر است.

د) ساختمان با درزهای هوا بند با مصالح ویژه ساخته شده است و امکان تعویض هوای طبیعی در آن یک دفعه حجم فضا در ساعت یا کمتر است.

پاسخ) طبق تعاریف صفحه ۱۴ مبحث ۱۴، گزینه ب صحیح است.





شکل (۶-۲): تأمین هوای احتراق

### ۶-۲-۱ تأمین هوای احتراق از داخل ساختمان

#### فضای با درزبندی معمولی (۱-۲-۹-۱۴):

در ساختمان‌های با درزبندی معمولی، که فضای نصب دستگاه‌های با سوخت مایع یا گاز بیش از یک متر مکعب برای هر ۱۷۷ کیلوکالری در ساعت (۵۰ فوت مکعب برای هر ۱۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت) انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها حجم دارد، هوای احتراق مورد نیاز دستگاه‌ها می‌تواند صرفاً با تعویض هوای طبیعی و نفوذ هوا به داخل آن فضای تأمین شود (بند الف).

$$V_{\text{room}} (\text{m}^3) > \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \right)}{177} \quad \text{or} \quad V_{\text{room}} (\text{ft}^3) > \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \right) \times 50}{1000} \quad (۵-۶)$$

اگر حجم فضای نصب دستگاه‌ها کمتر از یک متر مکعب برای هر ۱۷۷ کیلوکالری در ساعت (۵۰ فوت مکعب برای هر ۱۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت) انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها باشد، ممکن است هوای احتراق از فضای مجاور آن تأمین شود. در این صورت، مجموع حجم فضای محل نصب دستگاه‌ها و فضای مجاور دست‌کم باید یک متر مکعب برای هر ۱۷۷ کیلوکالری در ساعت انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها، باشد (بند ب).

$$V_1 (\text{m}^3) < \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \right)}{177} \quad \text{or} \quad V_1 (\text{ft}^3) < \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \right) \times 50}{1000} \quad \Rightarrow$$

$$V_1 (\text{m}^3) + V_2 (\text{m}^3) > \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \right)}{177} \quad \text{or} \quad V_1 (\text{ft}^3) + V_2 (\text{ft}^3) > \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \right) \times 50}{1000} \quad (۶-۶)$$

گرفتن هوای احتراق از فضای مجاور به شرطی مجاز است که این فضا طبق بخش تعویض هوا (۴-۴) دارای حداقل تعویض هوا باشد (بند ب-۱).

برای برقراری جریان هوا بین محل نصب دستگاه‌ها و فضای مجاور، دست‌کم دو دهانه باز بدون مانع و بسته نشدنی باید پیش‌بینی شود که یکی به فاصله حداکثر ۳۰۰ میلی‌متر (۱۲ اینچ) از کف و دیگری به فاصله حداکثر ۳۰۰ میلی‌متر (۱۲ اینچ) از سقف فضای نصب دستگاه‌ها، روی درب یا جدار بین این دو فضای نصب شوند (بند ب-۲).

سطح آزاد هر یک از این دهانه‌ها دست‌کم باید برابر ۱۰۰ میلی‌متر مربع برای هر ۳۸ کیلوکالری در ساعت (یک اینچ مربع برای هر ۱۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت) انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها، باشد. در هر حال سطح آزاد هر یک از این دهانه‌ها، نباید از ۶۴،۵۰۰ میلی‌متر مربع (۱۰۰ اینچ مربع)، کمتر باشد (بند ب-۳).

$$A (\text{mm}^2) = \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \right) \times 100}{38} \quad \Rightarrow \quad A (\text{in}^2) = \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \right)}{1000} \quad (۷-۶)$$

اندازه هر ضلع دهانه‌های ورود هوا نباید کمتر از ۸۰ میلی‌متر (۳ اینچ) باشد (بند ب-۴).



**پرسش ۶-۹) مشترک** در کارگاهی به ابعاد  $5 \times 5 \times 5$  m<sup>3</sup> مقرر است سه دستگاه گرمایی گازسوز نصب شود. چنانچه ساختمان با کیفیت درزبندی معمولی ساخته شده باشد، حداکثر ظرفیت کل دستگاه‌های گرمایی چقدر باشد تا هوای احتراق از داخل تأمین شود؟ (خرداد ۹۳ «۶»)

الف) ۱۵ کیلو وات      ب) ۳۲ کیلو وات      ج) ۲۶ کیلو وات      د) ۱۰ کیلو وات

**پاسخ)** طبق بند «الف» آیین نامه ۱۴-۹-۲-۱ صفحه ۱۱۱ مبحث ۱۴، داریم:

$$V_{\text{room}} (\text{m}^3) > \frac{Q_{\text{in}} \left( \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \right)}{177} \Rightarrow Q_{\text{in(max)}} = 177 \times V_{\text{room}} = 177 \times (5 \times 5 \times 5) = 4779 \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} = 25.7 \text{ kW}$$

گزینه ج صحیح است.

**پرسش ۶-۱۰) طراحی** در لوله‌کشی گاز  $\frac{1}{2}$  psi برای یک ساختمان تجاری با درزبندی معمولی با  $A.C.H=1$  شرایط زیر حاکم است.

فضای آشپزخانه صنعتی مساحت زیربنای ۱۵۰ مترمربع و ارتفاع ۳ متر، مجاور یک انباری مواد غذایی خشک با مساحت ۱۰۰ مترمربع و ارتفاع ۳ متر است. ظرفیت م صرف کل آشپزخانه ۱۵ متر مکعب بر ساعت گاز طبیعی است. اگر بنا بر تأمین هوا از داخل برای آشپزخانه باشد، کدام یک از گزینه‌های زیر درست است؟ (ارزش حرارتی گاز ۸۶۰۰ کیلوکالری بر مترمکعب و راندمان وسایل گازسوز ۱۰۰ درصد فرض شود). (شهریور ۱۴۰۱ (طراحی) «۳۸»)

الف) بین فضای آشپزخانه و فضای انباری باید یک دریچه هوا با حداقل سطح آزاد ۳۴۰۰ سانتی‌مترمربع وجود داشته باشد.

ب) بین فضای آشپزخانه و فضای انباری باید دو دریچه هوا هر یک با حداقل سطح آزاد ۳۴۰۰ سانتی‌مترمربع وجود داشته باشد.

ج) فضای آشپزخانه به تنهایی برای تأمین هوا کافی است.

د) وجود یک درب بین فضای آشپزخانه و انباری برای اطمینان از تأمین هوا از داخل کفایت می‌کند.

**پاسخ)** حجم فضای آشپزخانه و انرژی معادل سوخت ورود به دستگاه‌ها برابر است با:

$$\begin{cases} Q = 15 \times 8600 = 129000 \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \\ V_1 = 150 \times 3 = 450 \text{ m}^3 \end{cases}$$

چون صورت سوال در رابطه با هوابند بودن درزها چیزی نگفته پس فضا را با درزبندی معمولی در نظر می‌گیریم. طبق بند «ب» آیین‌نامه ۱۴-۹-۲-۱ صفحه ۱۱۲ مبحث ۱۴، داریم:

$$V_n = \frac{Q}{177} = \frac{129000}{177} = 728 \text{ m}^3 \Rightarrow V_1 < V_n$$

از آنجایی که حجم مورد نیاز بیشتر از حجم فضای آشپزخانه است پس فضای آشپزخانه به تنهایی برای تأمین هوای احتراق کافی نیست و داریم:

$$V_1 + V_2 = (150 \times 3) + (100 \times 3) = 750 \text{ m}^3 \Rightarrow V_1 + V_2 > V_n$$

چون مجموع حجم فضای آشپزخانه و انباری بیش‌تر از حجم مورد نیاز است، پس هوای احتراق می‌تواند از فضای مجاور تأمین شود.

طبق بندهای «ب-۲» و «ب-۳» این آیین‌نامه، حداقل سطح آزاد دریچه هوا برابر است با:

$$A = 100 \text{ mm}^2 \times \frac{Q}{38 \text{ kcal/hr}} = \frac{100 \times 129000}{38} = 339473.68 \text{ mm}^2 \approx 3400 \text{ cm}^2$$

گزینه ب صحیح است.

### ۶-۲-۲) تأمین هوای احتراق از خارج ساختمان

کلیات (۱۴-۹-۳-۱):

در شرایط زیر که تأمین تمام هوای احتراق از فضای محل نصب دستگاه‌های با سوخت مایع یا گاز ممکن نیست، تمام یا بخشی از این هوا باید از خارج ساختمان تأمین شود: (بند الف)

حجم فضای محل نصب دستگاه‌ها برای هر ۱۷۷ کیلوکالری در ساعت انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها، کمتر از یک مترمکعب (۵۰ فوت مکعب برای هر ۱۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت) باشد (بند الف-۱).



ساختمان با درزهای هوا بند باشد (بند الف-۲).

هوای احتراق برای دستگاه‌های گرمایی با ظرفیت بیش از ۵۰۰۰۰ کیلوکالری در ساعت (۲۰۰۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت) انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه باید مستقیماً از خارج ساختمان تأمین شود (بند الف-۳).

دریافت همه هوای احتراق از خارج ساختمان (۱۴-۹-۳-۲):

در صورت گرفتن هوای مورد نیاز احتراق از خارج، باید دست‌کم دو دهانه دایمی و بسته نشدنی، یکی در کف یا نزدیک کف و دیگری در سقف یا نزدیک سقف فضای محل نصب دستگاه‌های با سوخت مایع یا گاز پیش‌بینی شود که، مستقیماً یا از طریق کانال‌های افقی یا قائم، به هوای خارج مربوط شوند (بند الف).

اندازه هر ضلع دهانه‌های ورودی هوا نباید کمتر از ۸۰ میلی‌متر (۳ اینچ) باشد (بند الف-۱).

اگر دهانه‌های ورودی هوا مستقیماً به هوای خارج باز شوند، هر دهانه باید دست‌کم ۱۰۰ میلی‌متر مربع برای هر ۱۵۵ کیلوکالری در ساعت (یک اینچ مربع برای هر ۴۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت) معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها، سطح آزاد داشته باشد (بند الف-۲).

$$A(\text{mm}^2) = \frac{Q_{in} \left( \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \right) \times 100}{155} \Rightarrow A(\text{in}^2) = \frac{Q_{in} \left( \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \right)}{4000} \quad (۸-۶)$$

اگر تأمین هوا از طریق کانال افقی است، که یک دهانه آن به هوای خارج و دهانه دیگر به فضای محل نصب دستگاه‌ها باز می‌شود، در این حالت، هر دهانه باید دست‌کم ۱۰۰ میلی‌متر مربع برای هر ۷۷ کیلوکالری در ساعت (یک اینچ مربع برای هر ۲۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت) انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها، سطح آزاد داشته باشد و سطح مقطع کانال نیز نباید از سطح آزاد دهانه ورودی هوا کمتر باشد (بند الف-۳).

$$A(\text{mm}^2) = \frac{Q_{in} \left( \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \right) \times 100}{77} \Rightarrow A(\text{in}^2) = \frac{Q_{in} \left( \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \right)}{2000} \quad (۹-۶)$$

اگر تأمین هوا از طریق کانال قائم است، که یک دهانه آن به هوای خارج و دهانه دیگر به فضای محل نصب دستگاه‌ها باز می‌شود، در این حالت، هر دهانه باید دست‌کم ۱۰۰ میلی‌متر مربع برای هر ۱۵۵ کیلوکالری در ساعت (یک اینچ مربع برای هر ۴۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت) انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها، سطح آزاد داشته باشد و سطح مقطع کانال نیز نباید کمتر از سطح آزاد دهانه ورودی هوا باشد (بند الف-۴).

$$A(\text{mm}^2) = \frac{Q_{in} \left( \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \right) \times 100}{155} \Rightarrow A(\text{in}^2) = \frac{Q_{in} \left( \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \right)}{4000} \quad (۱۰-۶)$$

**پرسش ۱۱-۶) مشترک** در یک موتورخانه سه دستگاه دیگ با سوخت مایع که یک دستگاه رزرو است، هر یک به ظرفیت ۴۰۰۰۰۰ بی‌تی‌یو بر ساعت نصب شده است. راندمان حرارتی هر دیگ به همراه مشعل ۸۰ درصد است. تمام هوای احتراق به طور مستقیم از خارج ساختمان و به وسیله دریچه‌هایی که سطح آزاد آن‌ها ۵۰ درصد سطح کل است، تأمین می‌شود. حداقل مشخصات دریچه‌های قابل قبول کدام است؟ (مهر ۱۴۰۲ (طراحی) «۴۰»)

- الف) ۵ دریچه هر یک به ابعاد ۵۰×۲۰ اینچ مربع در سقف و ۵ دریچه هر یک به ابعاد ۵۰×۲۰ اینچ مربع در نزدیکی کف موتورخانه  
 ب) ۵ دریچه هر یک به ابعاد ۲۵×۲۰ اینچ مربع در نزدیکی کف موتورخانه  
 ج) ۵ دریچه هر یک به ابعاد ۲۵×۲۰ اینچ مربع در سقف و ۵ دریچه هر یک به ابعاد ۲۵×۲۰ اینچ مربع در نزدیکی کف موتورخانه  
 د) ۵ دریچه هر یک به ابعاد ۲۵×۲۰ اینچ مربع در سقف موتورخانه

**پاسخ)** یک دستگاه رزرو بوده پس دو دستگاه در حال کار هستند، ظرفیت کل دستگاه‌ها برابر است با:

$$Q_b = \frac{2 \times Q}{\eta} = \frac{2 \times 4000000}{0.8} = 10000000 \frac{\text{Btu}}{\text{hr}}$$

طبق بند «الف-۲» آیین‌نامه ۱۴-۹-۳-۲ صفحه ۱۱۳ مبحث ۱۴، اگر دهانه‌های ورودی هوا مستقیماً به هوای خارج باز شوند، هر دهانه باید دست‌کم ۱۰۰ میلی‌متر مربع برای هر ۱۵۵ کیلوکالری در ساعت (یک اینچ مربع برای هر ۴۰۰۰ بی‌تی‌یو در ساعت)



انرژی معادل سوخت ورودی به دستگاه‌ها، سطح آزاد داشته باشد. چون در صورت سوال عنوان شده که سطح آزاد دریچه‌ها ۵۰٪ است پس برای بدست آوردن سطح کلی، مساحت بدست آمده را تقسیم به ۵۰٪ می‌کنیم، بنابراین:

$$A(\text{in}^2) = \frac{10000000 \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \times 1 \text{in}^2}{4000 \frac{\text{Btu}}{\text{hr}} \times 0.5} = 5000 \text{in}^2 = 5 \times (50 \times 20) \text{in}^2$$

گزینه الف صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۲۲» آزمون «طراحی مهر» سال ۱۴۰۲ و مشابه پرسش «۷» آزمون «نظارت اردیبهشت» سال ۱۴۰۲ و مشابه پرسش «۵۵» آزمون «اجرا شهریور» سال ۱۴۰۱ می‌باشد.

# تأسیسات بهداشتی

## ۱-۷ مقدمه

به مجموعه‌ای از سیستم‌های لوله‌کشی و لوازم بهداشتی که به منظور توزیع آب مصرفی، جمع‌آوری و دفع فاضلاب، هواکش فاضلاب و جمع‌آوری آب باران در ساختمان مورد استفاده قرار می‌گیرند، تأسیسات بهداشتی می‌گویند. تأسیسات بهداشتی، یکی از مهم‌ترین بخش‌های تأسیسات مکانیکی بوده که امکانات بهداشتی مورد نیاز برای سکونت و آسایش افراد را در ساختمان فراهم می‌کند؛ از این رو دفتر مقررات ملی ساختمان، قوانینی را با هدف تأمین ایمنی، بهداشت، آسایش، بهره‌دهی مناسب و صرفه اقتصادی، در مبحث شانزدهم مقررات ملی ساختمان گردآوری کرده است.

## ۲-۷ لوازم بهداشتی

لوازم بهداشتی تجهیزاتی هستند که، به‌طور دائمی یا موقت، در ساختمان نصب می‌شوند و آب را از سیستم لوله‌کشی توزیع آب ساختمان دریافت می‌کنند. فاضلاب خروجی از این لوازم، مستقیم یا غیر مستقیم، به لوله‌کشی فاضلاب بهداشتی ساختمان می‌ریزد (۱۶-۱-۱۱-۱). انواع لوازم بهداشتی ساختمان عبارت است از: دستشویی، توالت، فلاش‌تانک، یورینال، وان و غیره.

**نکته ۱-۷) گروه بهداشتی:** سرویس بهداشتی که در آن دست‌کم یک دستشویی، یک توالت و یک دوش نصب شده باشد. گروه بهداشتی ممکن است تعداد بیشتری از لوازم بهداشتی را شامل شود (۱۶-۱-۱۱).

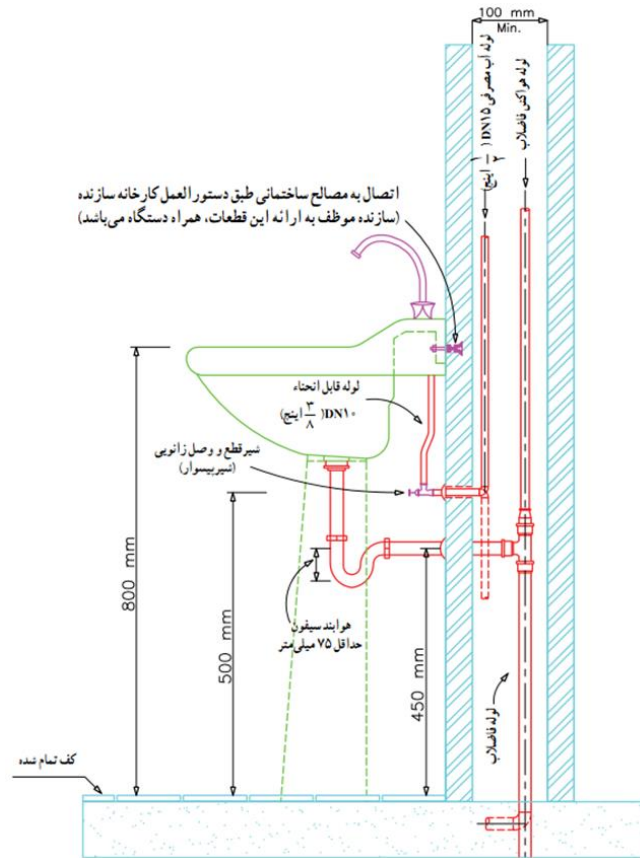
**پرسش ۱-۷) مشترک** یک گروه بهداشتی حداقل شامل چه مواردی است؟ (اسفند ۱۴۰۲ (طراحی) «۳۸»)

- الف) یک دستشویی و یک توالت  
 ب) یک دستشویی، یک توالت، یک دوش و یک شیر برداشت آب  
 ج) یک دستشویی، یک توالت و یک شیر برداشت آب  
 د) یک دستشویی، یک توالت و یک دوش

**پاسخ)** طبق تعریف گروه بهداشتی آیین‌نامه ۱۶-۱-۱۱ صفحه ۱۸ مبحث ۱۶، گزینه د صحیح است.

معمولاً پرسش‌هایی در زمینه تعداد و نصب و آزمایش لوازم بهداشتی در دوره‌های مختلف نظام مهندسی مورد سوال بوده که برای نمونه در اینجا جزئیات نصب روشویی آورده شده است.





شکل (۷-۱): جزئیات نصب روشویی مطابق نشریه ۱۲۸-۶-۱

**پرسش (۷-۲) نظارت-اجرا** شیر پیسوار دستشویی در چه ارتفاعی از کف تمام شده بر حسب سانتی متر باید قرار گیرد؟ (دی ۱۴۰۱ اجرا) «۴۵»

الف) ۵۰      ب) ۴۵      ج) ۴۰      د) ۵۵

پاسخ) طبق نقشه M.D. 201-01-1 نشریه ۱۲۸-۶-۱، ارتفاع شیر پیسوار دستشویی از کف تمام شده باید ۵۰۰ میلی متر باشد. گزینه الف صحیح است.

### ۷-۲-۱ جنس و ساخت

لوازم بهداشتی باید از مصالح چگال، بادوام و نفوذ ناپذیر در برابر آب ساخته شود. (۱۶-۲-۲-۱)

سطوح داخلی و خارجی لوازم بهداشتی باید صاف و بدون منفذ باشد و پس از نصب، قسمت‌هایی از این سطوح بی جهت پنهان نشود و یا توکار قرار نگیرد. (۱۶-۲-۲-۱-الف)

(۱) لوازم بهداشتی چینی باید مقاوم در برابر مواد شوینده اسیدی باشد.

روی هر یک از لوازم بهداشتی، شیرها و دیگر متعلقات آن‌ها باید نام یا نشان کارخانه سازنده، و استاندارد مورد تأییدی که ساخت بر طبق آن صورت گرفته است، به صورت ریختگی، برجسته، یا مهر پاک‌نشدنی نقش شده باشد. (۱۶-۲-۲-۲)

استفاده از لوازم بهداشتی کار کرده و دست دوم، آسیب‌دیده و معیوب مجاز نیست. (۱۶-۲-۲-۳)

**پرسش (۷-۳) نظارت-اجرا** استفاده از مصالح کار کرده در تأسیسات بهداشتی ساختمان‌ها: (آذر ۹۰ «۳۹»)

الف) به شرط کیفیت مناسب از نظر مجری، مجاز است.

ب) به شرط کیفیت مناسب براساس آزمایش‌های لازم، مجاز است.

ج) کاربرد مصالح کار کرده مطلقاً مجاز نیست.

د) به شرط آنکه بیش از نصف عمر کاری آن‌ها طی نشده باشد، مجاز است.

پاسخ) طبق آیین‌نامه ۱۶-۲-۲-۳ صفحه ۲۵ مبحث ۱۶، استفاده از لوازم بهداشتی کار کرده و دست دوم، آسیب‌دیده و معیوب مجاز نیست. گزینه ج صحیح است.



**۷-۲-۲ تعداد لوازم بهداشتی (۱۶-۲-۳-۱)**

تعداد لوازم بهداشتی مورد نیاز بر حسب نوع کاربری ساختمان و تعداد استفاده‌کنندگان، باید با رعایت الزامات مندرج در این قسمت از مقررات تعیین شود. (بند الف)

برای هر جنس (مرد یا زن) باید لوازم بهداشتی، به تعداد لازم و به‌طور جداگانه پیش‌بینی شود، جز موارد زیر: (بند ب)

لوازم بهداشتی خانگی (بند ب-۱)؛

ساختمان‌هایی که تعداد کل جمعیت آن ۱۰ نفر یا کمتر باشد (بند ب-۲)؛

فروشگاه‌هایی که مواد خوراکی یا آشامیدنی را برای مصرف در همان محل می‌فروشند و تعداد کل مشتریان هم‌زمان آن‌ها کمتر از ۱۰ نفر باشد (بند ب-۳)؛

تعداد توالت، دست‌شویی، دوش و وان باید، به نسبت جمعیت مرد و زن، برای هر یک پیش‌بینی شود. (بند پ)

در محل‌های کار، گروه‌های بهداشتی (توالت، دست‌شویی، غیره) باید به فضای کار نزدیک باشد: (بند ت)

فاصله افقی بین محل کار تا لوازم بهداشتی نباید بیش از ۱۵۰ متر باشد. فاصله‌ای که در ارتفاع، برای دسترسی به گروه بهداشتی باید طی شود نباید بیش از یک طبقه (بالا یا پایین) باشد (بند ت-۱).

در فروشگاه‌های بزرگ، فاصله افقی تا لوازم بهداشتی، نباید بیش از ۹۰ متر باشد (بند ت-۲).

در محل‌های کار باید برای مراجعان و کارکنان، لوازم بهداشتی جداگانه پیش‌بینی شود، مگر آن‌که تعداد مراجعان کمتر از ۱۵۰ نفر در روز باشد.

**پرسش ۷-۴) نظارت-اجرا** حداکثر فاصله مجاز افقی و قائم بین محل کار تا لوازم بهداشتی (توالت و دست‌شویی) چقدر است؟ (آذر ۹۲ «۴۴»)

الف) در فروشگاه‌های بزرگ و رستوران و باشگاه، افقی ۵۰ متر و در سایر کاربری‌ها ۱۵۰ متر، فاصله قائم همه جا برابر ارتفاع یک طبقه.

ب) افقی ۱۵۰ متر و قائم برابر ارتفاع طبقه به جز در فروشگاه‌های بزرگ که فاصله افقی نباید بیش از ۹۰ متر باشد.

ج) افقی ۱۵۰ متر و قائم برابر ارتفاع دو طبقه (بالا یا پایین).

د) افقی ۹۰ متر و قائم برابر ارتفاع یک طبقه.

**پاسخ)** طبق بند «ت-۱» و «ت-۲» آیین‌نامه ۱۶-۳-۲-۱-۳-۱ صفحه ۲۷ مبحث ۱۶، گزینه ب صحیح است.

در فضاهای عمومی مانند رستوران، باشگاه، مراکز عمومی و تجاری، باید برای مراجعان و کارکنان لوازم بهداشتی جداگانه پیش‌بینی شود (بند ث).

در فروشگاه‌ها و مراکز عمومی، که در آن‌ها مواد خوراکی و آشامیدنی برای مصرف در همان محل فروخته نمی‌شود، اگر تعداد مراجعان در روز کمتر از ۱۵۰ نفر باشد، لازم نیست برای آن‌ها لوازم بهداشتی جداگانه پیش‌بینی شود (بند ث-۱).

در ساختمان‌های عمومی مسیر دسترسی به سرویس‌های بهداشتی نباید از فضاهای آماده‌سازی مواد غذایی و آشپزخانه عبور کند (بند ث-۲).

**۷-۲-۳ نصب لوازم بهداشتی (۱۶-۲-۴-۱)**

آن دسته از لوازم بهداشتی که روی کف یا به دیوار نصب می‌شوند و لوله فاضلاب از کف یا دیوار به آن‌ها متصل می‌شود، باید با پیچ و مهره و فلنج، از نوع مقاوم در برابر خوردگی، به کف یا دیوار محکم شوند (بند الف).

ب) اتصال لوله خروجی فاضلاب لوازم بهداشتی، که به لوله فاضلاب خروجی از کف یا دیوار متصل می‌شود، باید کاملاً آب‌بند و هوابند باشد (بند ب).

اتصال لوله ورودی آب به لوازم بهداشتی باید به نحوی باشد که برگشت جریان اتفاق نیفتد (بند پ).

دست‌شویی، توالت غربی، یورینال و دیگر لوازم بهداشتی که به دیوار نصب می‌شوند، باید طوری به اجزای ساختمان متصل و محکم شوند که وزن این لوازم بهداشتی به لوله‌ها و اتصالات‌ها وارد نشود (بند ت).

فشار و میزان آب مورد نیاز برای لوازم بهداشتی باید مطابق با بند (۱۶-۳-۳-۵) باشد (بند ج).



جدول (۷-۱): حداقل تعداد لوازم بهداشتی بر حسب تعداد استفاده کنندگان (طبق جدول ۱۶-۲-۳-۲ "الف")

نوع کاربری ساختمان	توالت (۱)	دستشویی	وان - دوش	آب خوری
تأثر، سینما، سالن اجتماعات	مردانه	۱ عدد برای ۲۰۰ نفر	-	۱ عدد برای ۵۰۰ نفر
	زنانه			
اماکن مذهبی	مردانه	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر	-	۱ عدد برای ۳۰۰ نفر
	زنانه			
رستوران - سالن پذیرایی	مردانه	۱ عدد برای ۲۰۰ نفر	-	۱ عدد برای ۵۰۰ نفر
	زنانه			
فروشگاه (۲)	مردانه	۱ عدد برای ۷۵۰ نفر	-	۱ عدد برای ۱۰۰۰ نفر
	زنانه			
فروشگاه (۳)	مردانه	۱ عدد برای ۴۰ نفر	-	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
	زنانه			
ورزشگاه - استخر	۱ عدد برای ۷۵ نفر	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر	۱ عدد برای ۱۵ نفر ورزشکار	۱ عدد برای ۵۰۰ نفر
ساختمان های آموزشی	مردانه	۱ عدد برای ۵۰ نفر	-	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
	زنانه			
ساختمان های صنعتی (۴)	مردانه	۱ عدد برای ۴۰ نفر	۱ عدد برای ۳۵ نفر (۴)	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
	زنانه			
بیماران (۵ و ۴)	مردانه	۱ عدد برای ۱۰ نفر	۱ عدد برای ۱۵ نفر	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
	بیماران (۵ و ۴)			
کارکنان	مردانه	۱ عدد برای ۳۵ نفر	-	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
	زنانه			
مراجعات	مردانه	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر	-	۱ عدد برای ۵۰۰ نفر
	زنانه			
زندان	زندانیان	۱ عدد برای ۲۵ نفر	۱ عدد برای ۱۵ نفر	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
	زندان بانان	۱ عدد برای ۲۵ نفر	-	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
	مراجعات	۱ عدد برای ۷۵ نفر	-	۱ عدد برای ۵۰۰ نفر
هتل و متل (۶) (عمومی)	مردانه	۱ عدد برای ۱۰ نفر	۱ عدد برای ۸ نفر	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
	زنانه			
آپارتمان	۱ عدد هر آپارتمان	۱ عدد هر آپارتمان	۱ عدد هر آپارتمان	-
خوابگاه	۱ عدد برای ۱۰ نفر	۱ عدد برای ۱۰ نفر	۱ عدد برای ۸ نفر	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر
انبار	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر	۱ عدد برای ۱۰۰ نفر	۱ عدد برای ۱۵ نفر (۴)	۱ عدد برای ۱۰۰۰ نفر
ساختمان اداری	مردانه	۱ عدد برای ۲۰ نفر	-	۱ عدد برای ۷۵ نفر
	زنانه			
ترمینال های مسافری ( هوایی، دریایی، اتوبوس)	مردانه	۱ عدد برای ۲۰۰ نفر	-	۱ عدد برای ۱۰۰۰ نفر
	زنانه			

(۱) حداکثر به تعداد ۶۷ درصد توالت مورد نیاز برای مردان، می توان به جای توالت، یورینال نصب کرد.

(۲) ارقام برای مراجعات است.

(۳) ارقام برای کارکنان است.

(۴) چنانچه وزارت بهداشت، درمان و آموزش پزشکی ضوابط متفاوتی داشته باشد، الزامات سختگیرانه تر باید ملاک عمل قرار گیرد.

(۵) توالت بیماران و کارکنان باید جدا باشد.

(۶) در هر اتاق خواب یک، دو یا سه تختی، یک دستشویی، یک توالت و یک دوش یا وان باید باشد. ارقام جدول برای استفاده عمومی است.

(۷) پیش بینی دست کم یک دوش اضطراری و یک چشم شوی در ساختمان های مرتبط با نگهداری و کاربری مواد شیمیایی لازم است.

**پرسش ۷-۵) طراحی** تعداد مراجعات یک فروشگاه بزرگ لوازم خانگی حداقل ۱۵۵۰ نفر در روز است. این فروشگاه دارای ۵۴ نفر پرسنل است. حداقل تعداد توالت ها و دستشویی های مورد نیاز این فروشگاه چه تعداد است؟ (تعداد زن و مرد برابر در نظر گرفته شود) (اسفند ۱۴۰۲ (طراحی) «۵۱»)



الف) ۸ توالت، ۴ دستشویی (ب) ۶ توالت، ۴ دستشویی (ج) ۸ توالت، ۶ دستشویی (د) ۶ توالت، ۶ دستشویی  
 پاسخ) طبق جدول ۱۶-۲-۳-۲ "الف" صفحه ۲۹ مبحث ۱۶، حداقل تعداد توالت برای مراجعان، ۱ عدد برای هر ۵۰۰ نفر زن و مرد و برای کارکنان، ۱ عدد برای هر ۲۵ نفر زن و مرد است، بنابراین تعداد کل توالت‌های مورد نیاز برابر است با:

$$\left\{ \begin{array}{l} \text{Visitor} \\ \text{personnel} \end{array} \right. \Rightarrow \left\{ \begin{array}{l} \text{men} \Rightarrow N_{\text{Toilet}} = \frac{\left(\frac{1550}{2}\right)}{500} = 1.55 \approx 2 \\ \text{women} \Rightarrow N_{\text{Toilet}} = \frac{\left(\frac{1550}{2}\right)}{500} = 1.55 \approx 2 \\ \text{men} \Rightarrow N_{\text{Toilet}} = \frac{\left(\frac{54}{2}\right)}{25} = 1.08 \approx 2 \\ \text{women} \Rightarrow N_{\text{Toilet}} = \frac{\left(\frac{54}{2}\right)}{25} = 1.08 \approx 2 \end{array} \right. \Rightarrow \text{Sum} = 2 + 2 + 2 + 2 = 8$$

حداقل تعداد دستشویی برای مراجعان، ۱ عدد برای هر ۷۵۰ نفر زن و مرد و برای کارکنان، ۱ عدد برای هر ۴۰ نفر زن و مرد است، بنابراین تعداد کل دستشویی‌های مورد نیاز برابر است با:

$$\left\{ \begin{array}{l} \text{Visitor} \\ \text{personnel} \end{array} \right. \Rightarrow \left\{ \begin{array}{l} \text{men} \Rightarrow N_{\text{washstand}} = \frac{\left(\frac{1550}{2}\right)}{750} = 1.03 \approx 2 \\ \text{women} \Rightarrow N_{\text{washstand}} = \frac{\left(\frac{1550}{2}\right)}{750} = 1.03 \approx 2 \\ \text{men} \Rightarrow N_{\text{washstand}} = \frac{\left(\frac{54}{2}\right)}{40} = 0.675 \approx 1 \\ \text{women} \Rightarrow N_{\text{washstand}} = \frac{\left(\frac{54}{2}\right)}{40} = 0.675 \approx 1 \end{array} \right. \Rightarrow \text{Sum} = 2 + 2 + 1 + 1 = 6$$

گزینه ج صحیح است.

پرسش ۷-۶) نظارت-اجرا در یک سرویس بهداشتی مردانه با نیاز ۱۰ عدد توالت، چنانچه ترکیبی از توالت و یورینال با حداکثر تعداد یورینال مورد نظر باشد، کدام گزینه صحیح است؟ (اردیبهشت ۱۴۰۲ (اجرا) «۵۵»)  
 الف) ۵ عدد توالت و ۵ عدد یورینال  
 ب) ۳ عدد توالت و ۷ عدد یورینال  
 ج) ۴ عدد توالت و ۶ عدد یورینال  
 د) ۶ عدد توالت و ۴ عدد یورینال  
 پاسخ) طبق جدول ۱۶-۲-۳-۲ "الف" صفحه ۲۹ مبحث ۱۶، حداکثر به تعداد ۶۷ درصد توالت مورد نیاز برای مردان، می‌توان به جای توالت، یورینال نصب کرد. بنابراین می‌توان از ۶ عدد یورینال و ۴ عدد توالت استفاده کرد. گزینه ج صحیح است.

## لوله کشی گاز طبیعی

## ۸-۱ دودکش مشترک

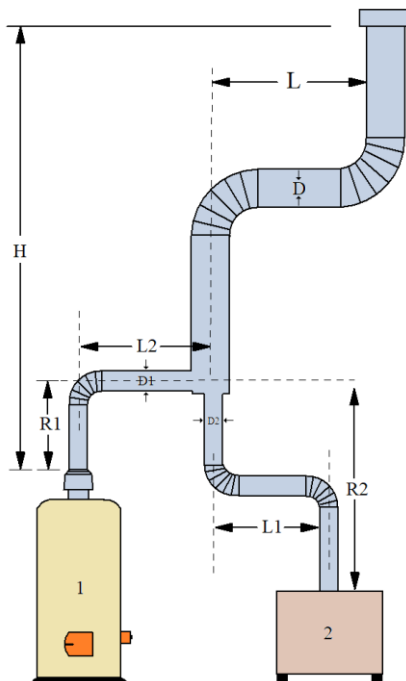
دودکشی است که لوله های رابط دودکش بیش از یک دستگاه گازسوز به آن وصل شده و محصولات احتراق را به فضای آزاد خارج از ساختمان هدایت می کند.

## ۸-۱-۱ تعیین قطر دودکش برای دو یا چند دستگاه گازسوز که در یک طبقه نصب شده اند

قطر دودکش مشترک تک جداره و لوله رابط دودکش دستگاه های گازسوزی که در یک طبقه مطابق شکل ۱۷-۴-۲ نصب شده اند، با استفاده از ظرفیت دستگاه گازسوز، ارتفاع دودکش و طول لوله رابط از جدول ۱۷-۴-۶ و جدول ۱۷-۴-۷ تعیین می شود. (۱۷-۴-۶-۷-۱)  $R =$  ارتفاع لوله رابط هر دستگاه که برابر است با فاصله بین بالاترین نقطه خروجی محصولات احتراق دستگاه گازسوز تا اولین سه راهی انشعب.

$L =$  طول لوله رابط هر دستگاه

$H =$  ارتفاع کل برای هر دستگاه که برابر است با فاصله بین بالاترین نقطه خروجی محصولات احتراق دستگاه گازسوز تا انتهای دودکش.



شکل (۸-۱): دودکش برای دو یا چند دستگاه گازسوز که در یک طبقه نصب شده اند (طبق شکل ۱۷-۴-۲)

برای تعیین قطر لوله رابطه ( $D_2$  و  $D_1$ ) در این شرایط از جدول زیر استفاده می کنیم و برای هر دستگاه با توجه به مقدار ظرفیت حرارتی آن دستگاه و با در نظر گرفتن مقدار  $R$  و مقدار  $H$  برای هر دستگاه، قطر مربوطه را از جدول زیر می خوانیم.





جدول (۱-۸): ظرفیت لوله رابط دودکش (طبق جدول ۱۷-۴-۷)

ارتفاع (متر) H	ارتفاع رابط (متر) R	قطر لوله رابط (میلی‌متر) D		
		۱۰۰	۱۵۰	۲۰۰
حداکثر ظرفیت حرارتی دستگاه‌های گازسوز (۱۰۰۰ کیلوکالری)				
۴/۵	۰/۳	۱۱/۱۰	۲۹/۵۰	۶۰/۶۰
	۰/۶	۱۴/۱۰	۳۳/۸۰	۶۶/۹۰
	۰/۹	۱۶/۲۰	۳۹/۱۰	۷۵/۲۰
۹ و بیشتر	۰/۳	۱۲/۴۰	۳۲/۶۰	۶۸/۲۰
	۰/۶	۱۴/۶۰	۳۶/۶۰	۷۴/۵۰
	۰/۹	۱۷/۲۰	۴۱/۴۰	۸۱/۱۰

همچنین با توجه به آیین‌نامه ۱۷-۴-۶-۴-۸، حداکثر طول لوله رابط دودکش باید ۴۵۰ میلی‌متر (۱۸ اینچ) برای هر ۲۵ میلی‌متر (۱ اینچ) قطر آن باشد. در صورتی که طول لوله رابط از ۴۵۰ میلی‌متر (۱۸ اینچ) برای هر ۲۵۰ میلی‌متر (۱ اینچ) قطر آن بیشتر باشد، باید از طریق افزایش قطر یا ارتفاع کل دودکش، ظرفیت مورد نظر تأمین شود. در هر حال طول لوله رابط نباید از ۷۵ درصد ارتفاع دودکش قائم بیشتر باشد. یعنی:

$$L_{1,2}(\text{mm}) \leq \frac{450 \times D_{1,2}}{25} \Rightarrow D_{1,2} \geq \frac{25 \times L_{1,2}(\text{mm})}{450} \quad (1-8)$$

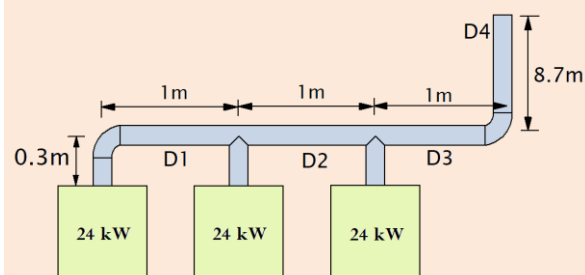
بنابراین قطر لوله رابط را از رابطه‌ی بالا نیز حساب کرده و با قطر بدست آمده از جدول مقایسه می‌کنیم و مقدار بزرگ‌تر را در نظر می‌گیریم. برای تعیین قطر دودکش مشترک (D)، ظرفیت دستگاه‌ها را با هم جمع کرده و با در نظر گرفتن مقدار H، قطر مربوطه را از جدول زیر می‌خوانیم:

جدول (۲-۸): ظرفیت دودکش‌های مشترک فلزی بدون لوله رابط (طبق جدول ۱۷-۴-۶)

ارتفاع (متر) H	قطر دودکش مشترک				
	۱۰۰	۱۵۰	۲۰۰	۲۵۰	۳۰۰
حداکثر ظرفیت حرارتی دستگاه‌های گازسوز (۱۰۰۰ کیلوکالری)					
۳	۱۴/۹۰	۳۴/۳۰	۶۳/۱۰	۹۹/۷۰	۱۴۱/۴۰
۴/۵	۱۷/۹۰	۴۲/۴۰	۷۷/۰۰	۱۲۱/۲۰	۱۷۴/۲۰
۶	۲۰/۲	۴۷/۰۰	۸۵/۹۰	۱۳۸/۹۰	۱۹۹/۵۰
۹	مجاز نیست	۵۴/۳۰	۱۰۱/۰۰	۱۶۴/۱۰	۲۳۷/۴۰
۱۵	مجاز نیست	مجاز نیست	۱۲۳/۷۰	۲۰۴/۵۰	۳۰۰/۵۰

همچنین طبق آیین‌نامه ۱۷-۴-۶-۴-۷-۴، بدون در نظر گرفتن جدول ظرفیت، در صورت برابر بودن قطر لوله رابط با قطر دودکش مشترک، باید قطر دودکش مشترک در جدول حداقل یک اندازه بزرگ‌تر در نظر گرفته شود.

پرسش (۱-۸) **مشترک** در شکل زیر قطر دودکش مشترک ( $D_E$ ) حداقل باید چند میلی‌متر باشد؟ (اردیبهشت ۱۴۰۲ (طراحی) «۳۷»)





الف) ۲۵۰

ب) ۲۰۰

ج) ۳۰۰

د) ۱۵۰

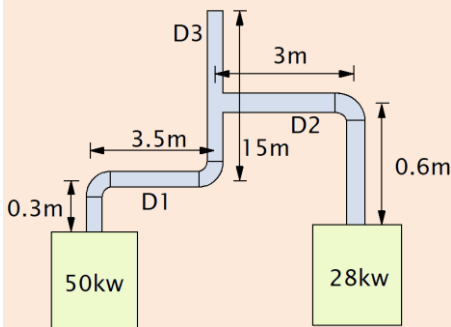
پاسخ) برای محاسبه قطر لوله رابط داریم:

$$Q_t = 3 \times 24 = 72 \text{ kW} \times \frac{860 \text{ kcal/hr}}{1 \text{ kW}} = 61920 \frac{\text{kcal}}{\text{hr}}$$

$$\begin{cases} R = 0.3 \text{ m} \\ H = 0.3 + 8.7 = 0.9 \text{ m} \end{cases}$$

با توجه به مقادیر فوق، طبق جدول ۱۷-۴-۷ صفحه ۴۴ مبحث ۱۷، قطر لوله رابط (D<sub>3</sub>) ۲۰۰ میلی‌متر بدست می‌آید.طبق جدول ۱۷-۴-۶ صفحه ۴۴ مبحث ۱۷، با داشتن ارتفاع (۹ متر) و ظرفیت کل دستگاه‌ها (۶۱۹۲۰ کیلوکالری بر ساعت)، قطر دودکش مشترک فلزی بدون لوله رابط (D<sub>4</sub>)، ۲۰۰ میلی‌متر بدست می‌آید.طبق آیین‌نامه ۱۷-۴-۶-۴-۷ صفحه ۴۱، بدون در نظر گرفتن جدول ظرفیت، در صورت برابر بودن قطر لوله رابط با قطر دودکش مشترک، باید قطر دودکش مشترک در جدول حداقل یک اندازه بزرگ‌تر در نظر گرفته شود. بنابراین برای دودکش مشترک (D<sub>4</sub>) قطر لوله را ۲۵۰ میلی‌متر در نظر می‌گیریم. گزینه الف صحیح است.

**پرسش ۸-۲) مشترک** در شکل زیر قطر لوله‌های رابط دودکش و دودکش مشترک (D<sub>۱</sub> و D<sub>۲</sub> و D<sub>۳</sub>) به ترتیب باید حداقل چند میلی‌متر باشد؟ (اردیبهشت ۱۴۰۲ (نظارت) «۵۱»)



الف) ۲۵۰، ۲۰۰ و ۲۵۰

ب) ۱۵۰، ۲۰۰ و ۲۰۰

ج) ۲۰۰، ۲۵۰ و ۳۰۰

د) ۲۰۰، ۲۰۰ و ۲۵۰

پاسخ) طبق جدول ۱۷-۴-۷ صفحه ۴۴ مبحث ۱۷، قطر لوله‌های رابط (D<sub>۱</sub> و D<sub>۲</sub>) به صورت زیر محاسبه می‌شود:

$$D_1 \begin{cases} R = 0.3 \text{ m} \\ H = 0.3 + 15 = 15.3 \text{ m} \\ L = 3.5 \text{ m} \\ Q_1 = 50 \text{ kW} \times \frac{860.4 \text{ kcal/hr}}{1 \text{ kW}} = 43021 \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \end{cases} \Rightarrow D_1 = 200 \text{ mm}$$

$$D_2 \begin{cases} R = 0.6 \text{ m} \\ H = 0.3 + 15 = 15.3 \text{ m} \\ L = 3 \text{ m} \\ Q_2 = 28 \text{ kW} \times \frac{860.4 \text{ kcal/hr}}{1 \text{ kW}} = 24091 \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \end{cases} \Rightarrow D_2 = 150 \text{ mm}$$

از طرفی طبق آیین‌نامه ۱۷-۴-۶-۴-۸ صفحه ۳۶، حداکثر طول لوله رابط دودکش باید ۴۵۰ میلی‌متر (۱۸ اینچ) برای هر ۲۵ میلی‌متر (۱ اینچ) قطر آن باشد. در صورتی که طول لوله رابط از ۴۵۰ میلی‌متر (۱۸ اینچ) برای هر ۲۵ میلی‌متر (۱ اینچ) قطر آن بیشتر باشد، باید از طریق افزایش قطر یا ارتفاع کل دودکش، ظرفیت مورد نظر تأمین شود. در هر حال طول لوله رابط نباید از ۷۵ درصد ارتفاع دودکش قائم بیشتر باشد. پس قطر لوله رابط را بر اساس این آیین‌نامه نیز محاسبه کرده و عدد بزرگ‌تر را انتخاب می‌کنیم:

$$L(\text{mm}) \leq \frac{450 \times D}{25} \Rightarrow D \geq \frac{25 \times L(\text{mm})}{450}$$

$$D_1 \geq \frac{25 \times 3500}{450} \Rightarrow D_1 \geq 194.4 \text{ mm} \Rightarrow D_1 = 200 \text{ mm}$$



$$D_2 \geq \frac{25 \times 3000}{450} \Rightarrow D_2 \geq 166.6 \text{ mm} \Rightarrow D_2 = 200 \text{ mm}$$

بنابراین قطر لوله‌های رابط ( $D_1$  و  $D_2$ ) هر دو ۲۰۰ میلی‌متر می‌باشد.

طبق جدول ۱۷-۴-۶ صفحه ۴۴، قطر دودکش مشترک ( $D_3$ ) را محاسبه می‌کنیم:

$$D_3 \begin{cases} H = 0.3 + 15 = 15.3 \text{ m} \\ Q = Q_1 + Q_2 = 43021 + 24091 = 67112 \frac{\text{kcal}}{\text{hr}} \end{cases} \Rightarrow D_3 = 200 \text{ mm}$$

طبق آیین‌نامه ۱۷-۴-۶-۷-۴ صفحه ۴۱، بدون در نظر گرفتن جدول ظرفیت، در صورت برابر بودن قطر لوله رابط با قطر دودکش مشترک، باید قطر دودکش مشترک در جدول حداقل یک اندازه بزرگ‌تر در نظر گرفته شود. بنابراین قطر دودکش مشترک ( $D_3$ ) را ۲۵۰ میلی‌متر در نظر می‌گیریم. گزینه د صحیح است.

این پرسش، مشابه پرسش «۵۰» آزمون «اجرا اردیبهشت» سال ۱۴۰۲ می‌باشد.

این پرسش، مشابه پرسش «۱۸» آزمون «نظارت اردیبهشت» سال ۹۷ می‌باشد.



ضرایب تبدیل واحدهای سطح

ردیف	یکا	m <sup>2</sup>	in <sup>2</sup>	ft <sup>2</sup>
۱	m <sup>2</sup>	۱	۱۵۵۰	۱۰/۷۶
۲	in <sup>2</sup>	۰/۰۰۰۶۴۵	۱	۰/۰۰۷
۳	ft <sup>2</sup>	۰/۰۰۹۳	۱۴۴	۱

ضرایب تبدیل واحدهای طول

ردیف	یکا	m	in	ft
۱	m	۱	۳۹/۳۷	۳/۲۸
۲	in	۰/۰۲۵۴	۱	۰/۰۸۳
۳	ft	۰/۳۰۵	۱۲	۱

ضرایب تبدیل واحدهای حجم

ردیف	یکا	m <sup>3</sup>	lit	in <sup>3</sup>	ft <sup>3</sup>	gal (US)
۱	m <sup>3</sup>	۱	۱۰۰۰	۶۱۰۲۴	۳۵	۲۶۴
۲	lit	۰/۰۰۱	۱	۶۱	۰/۰۳۵	۰/۲۶۴
۳	in <sup>3</sup>	۰/۰۰۰۰۱۶	۰/۰۱۶۴	۱	۰/۰۰۰۵۸	۰/۰۰۴۳
۴	ft <sup>3</sup>	۰/۰۰۲۸	۲۸/۳	۱۷۲۸	۱	۷/۴۸
۵	gal (US)	۰/۰۰۳۸	۳/۸	۲۳۱	۰/۱۳	۱

ضرایب تبدیل واحدهای سرعت

ردیف	یکا	m/s	ft/min
۱	m/s	۱	۱۹۶/۸۵
۲	ft/min	۰/۰۰۵۰۸	۱

ضرایب تبدیل واحدهای جرم

ردیف	یکا	kg	ton	lb
۱	kg	۱	۰/۰۰۱	۲/۲
۲	ton	۱۰۰۰	۱	۲۲۰۴/۵
۳	lb	۰/۴۵۳۶	۰/۰۰۰۴۵۴	۱

روابط تبدیل واحدهای دما

درجه سانتی گراد (°C)	$^{\circ}\text{C} = (^{\circ}\text{F} - 32) \times 5.9$
	$^{\circ}\text{C} = \text{K} - 273$
درجه فارنهایت (°F)	$^{\circ}\text{F} = (^{\circ}\text{C} \times 9.5) + 32$
	$^{\circ}\text{F} = (1.8 \times \text{K}) - 459.67$
کلوین (K)	$\text{K} = ^{\circ}\text{C} + 273$
	$\text{K} = \frac{^{\circ}\text{F} + 459.67}{1.8}$

جدول تبدیل واحدهای فشار

ردیف	یکا	bar	psi	kPa	Kgf/cm <sup>2</sup>	mmHg	atm	mH <sub>2</sub> O	ftH <sub>2</sub> O	inH <sub>2</sub> O
۱	bar	۱	۱۴/۵	۱۰۰	۱/۰۲	۷۵۰	۰/۹۸۷	۱۰/۱۹۷	۳۳/۴۵۶	۴۰۱/۴۷۴
۲	psi	۰/۰۶۹	۱	۶/۸۹۵	۰/۰۷	۵۱/۷۱	۰/۰۶۸	۰/۷۰۳	۲/۳۰۶	۲۷/۶۸۰
۳	kPa	۰/۰۱	۰/۱۴۵	۱	۰/۰۱	۷/۵	۰/۰۰۹۸۷	۰/۱۰۲	۰/۳۳۴	۴/۰۱۴
۴	Kgf/cm <sup>2</sup>	۰/۹۸	۱۴/۲۲	۹۸/۰۷	۱	۷۳۵/۵۴	۰/۹۶۸	۱۰	۳۲/۸۰۹	۳۹۳/۷۱۱
۵	mmHg	۰/۰۰۱۳	۰/۰۱۹	۰/۱۳۳	۰/۰۰۱۳۶	۱	۰/۰۰۱۳۱۶	۰/۰۱۳۶	۰/۰۴۴۶	۰/۵۳۵
۶	atm	۱/۰۱۳	۱۴/۷	۱۰۱/۳	۱/۰۳۳	۷۵۹/۷۶۹	۱	۱۰/۳۳۲	۳۳/۹	۴۰۶/۸
۷	mH <sub>2</sub> O	۰/۰۹۸	۱/۴۲۲	۹/۸۰۶	۰/۱	۷۳/۵۵۴	۰/۰۹۶	۱	۳/۲۸	۳۹/۳۶
۸	ftH <sub>2</sub> O	۰/۰۳	۰/۴۳۳	۲/۹۸۸	۰/۰۳	۲۲/۴۲	۰/۰۲۹۵	۰/۳۰۵	۱	۱۲
۹	inH <sub>2</sub> O	۰/۰۰۲۵	۰/۰۳۶	۰/۲۵	۰/۰۰۲۵	۱/۸۶۸	۰/۰۰۲۴۵	۰/۰۲۵	۰/۰۸۳	۱



تبدیل واحدهای دبی جرمی

ردیف	یکا	kg/h	lb/h	kg/s
۱	Kg/h	۱	۲/۲	۰/۰۰۰۲۷۸
۲	Lb/h	۰/۴۵۴	۱	۰/۰۰۰۱۲۶
۳	Kg/s	۳۶۰۰	۷۹۳۶/۵	۱

تبدیل واحدهای چگالی

ردیف	یکا	kg/m <sup>3</sup>	lb/ft <sup>3</sup>	lb/in <sup>3</sup>
۱	kg/m <sup>3</sup>	۱	۰/۰۶۲	۰/۰۰۰۰۳۶
۲	lb/ft <sup>3</sup>	۱۶/۰۲	۱	۰/۰۰۰۰۵۷۹
۳	lb/in <sup>3</sup>	۲۷۶۸۰	۱۷۲۷/۸۴	۱

واحدهای دبی حجمی

ردیف	یکا	lit/s	m <sup>3</sup> /h	ft <sup>3</sup> /min	Gal/min
۱	lit/s	۱	۳/۶	۲/۱۲	۱۵/۸۵
۲	m <sup>3</sup> /h	۰/۲۷۷	۱	۰/۵۸	۴/۴
۳	ft <sup>3</sup> /min	۰/۴۷	۱/۷	۱	۷/۴۸
۴	Gal/min	۰/۰۶۳	۰/۲۲۷	۰/۱۳۴	۱

ضرایب تبدیل واحدهای انرژی

ردیف	یکا	J	Cal	Btu
۱	J	۱	۰/۲۳۸	۹/۴۷۸×۱۰ <sup>-۴</sup>
۲	Cal	۴/۱۸۶	۱	۳/۹۶۸×۱۰ <sup>-۳</sup>
۳	Btu	۱۰۵۵	۲۵۲	۱

ضرایب تبدیل واحدهای توان

ردیف	یکا	W	kCal/h	Btu/h	HP
۱	W	۱	۸۵۹/۸۴۳×۱۰ <sup>-۳</sup>	۳/۴۱	۰/۰۰۱۳۴
۲	kCal/h	۱/۱۶۳	۱	۴	۱/۵۶×۱۰ <sup>-۳</sup>
۳	Btu/h	۰/۲۹۳	۰/۲۵۲	۱	۴×۱۰ <sup>-۴</sup>
۴	HP	۷۴۵/۷	۶۴۱/۱۸۶	۲۵۴۴/۴۳۱	۱

\* 1 TR=12000 Btu/hr



## منابع

- [۱] دفتر تدوین و ترویج مقررات ملی ساختمان، مبحث چهاردهم (تأسیسات مکانیکی)، مرکز تحقیقات راه، مسکن و شهرسازی، تهران، ۱۳۹۶.
- [۲] دفتر نظام فنی و اجرایی کشور، نشریه ۱۲۸ (مشخصات فنی عمومی تأسیسات مکانیکی ساختمان)، ج ۶، نقشه‌های جزئیات – قسمت دوم) تهران، ۱۳۸۷.
- [۳] سازمان برنامه و بودجه، نشریه ۱۷۲ (عملکرد نگهداری و بهینه‌سازی سیستم‌های گرمایی، تعویض هوا و تهویه مطبوع)، دفتر امور فنی، تهران، ۱۳۷۷.
- [۴] دفتر تدوین و ترویج مقررات ملی ساختمان، مبحث شانزدهم (تأسیسات بهداشتی)، مرکز تحقیقات راه، مسکن و شهرسازی، تهران، ۱۳۹۶.
- [۵] دفتر تدوین و ترویج مقررات ملی ساختمان، راهنمای مبحث شانزدهم (تأسیسات بهداشتی)، توسعه ایران، تهران، ۱۳۹۲.
- [۶] بغوزیان، رونالد، محاسبات تأسیسات ساختمان، نشر یزدا، تهران، ۱۳۹۹.
- [۷] طباطبایی، سید مجتبی، محاسبات تأسیسات ساختمان، فرهنگ معاصر، تهران، ۱۳۸۲.
- [۸] مهینی تهرانی، جواد، کتاب تأسیسات، انتشارات میقات، تهران، ۱۳۷۷.
- [۹] گلستانه، سید جعفر، مفاهیم مکانیک در رشته تأسیسات ساختمان آزمون‌های کارشناسی رسمی، خانه کتاب مهندسين، تهران، ۱۴۰۳.
- [۱۰] سازمان پژوهش و برنامه‌ریزی آموزشی، نصب و راه‌اندازی دستگاه‌های موتورخانه تأسیسات گرمایی، تهران، شرکت چاپ و نشر کتاب های درسی ایران، ۱۴۰۱.
- [۱۱] سازمان پژوهش و برنامه‌ریزی آموزشی، نصب و راه‌اندازی سیستم‌های تولید آب گرم، تهران، شرکت چاپ و نشر کتاب‌های درسی ایران، ۱۴۰۱.
- [۱۲] امامی، سجاد، نقی‌لو، احمد، کتاب تبرید و اصول نقشه‌کشی تبرید، انتشارات نوروزی، گرگان، ۱۳۹۲.
- [۱۳] امامی، سجاد، طراحی لوله‌کشی تبرید، انتشارات دانشگاه آزاد اسلامی، خوی، ۱۳۹۳.
- [۱۴] امامی، سجاد، نقشه‌کشی تبرید برای دانشجویان و تکنسین‌های مکانیک، انتشارات سازمان مدارس آزاد اسلامی، تهران، ۱۳۹۱.
- [۱۵] مجموعه پرسش‌های آزمون نظام مهندسی رشته تأسیسات مکانیکی.

[۱۶] ASHRAE HANDBOOK – Heating, Ventilation and Air-Conditioning application – 2019

[۱۷] Handbook of air conditioning system design by: Carrier Air Conditioning Company

[۱۸] Fluid-Mechanics by: Yunus A. Cengel – 2020