

جلسه اول

انتقال حرارت

محل اول : آشنایی با روش های انتقال حرارت و محاسبات خاص

انتقال حرارت، حاصل اختلاف دما بین دو نقطه است. در انتقال حرارت نیز که صورت می پذیرد. بنابراین می توان گفت که در صورت انتقال حرارت بر خلاف ترمودینامیک مسأله را بافتش در آنجا که دمای برسی می کنیم و بعد از همین هم شکل دمای است که سوخت انتقال حرارت از نظام می گذرد.

انتقال حرارت با دایره و تابانیدار

این مجموعه انرژی های تولید شده در جسم و ورودی بیان با مجموعه انرژی های خروجی از جسم نیز سردر سلف انرژی جسم تغییر می کند و این موجب سردی در جسم نقطه ای از جسم مشاهده تغییرات انرژی می باشد. از این حالت انتقال حرارت و همگی تابانیدار به خود می گذرد و در طول زمان بر تفرقی در ولجیت دمای نقاط مختلف جسم مشاهده نمی شود. این نوع انتقال حرارت را انتقال حرارت دایره یا تابانیدار گویند. بر عکس این جسم همواره دمای آن ولجیت تر شده باشد انتقال حرارت تابانیدار یا تابانیدار می باشد.

مکانیزم های انتقال حرارت :

این انتقال حرارت میان دو جسم با دماهای متفاوت، همراه وجود دارد :

۱- انتقال حرارت هدایتی

۲- انتقال حرارت جابجایی

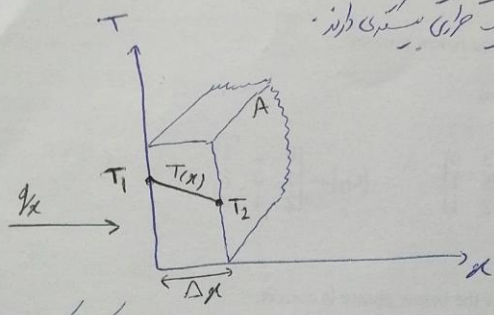
۳- انتقال حرارت تابشی

انتقال حرارت هدایتی (conduction) :

مکانیزم انتقال حرارت را در این روش باید در فضا هم موثر است. جسمی سرد را از آنجا که انتقال این حرارت حاصلست که این نوع از انتقال

حرارت را موجب می شود. توضیح اینکه دمای هر نقطه در میان دو نقطه و مخالف و در همان موثر است. این نقطه با هم در ارتباط مستقیم می مانند و تابانیدار

در مباحثی مملوک به مملوکهای مجاور منتقل می شود این همان انتقال حرارت به روش هدایت می باشد. انتقال حرارت از محل سرد به محل گرمتر می باشد. وجود دگرگونی آزاد نیز در جسم (قطعات) هدایت حرارت است بدین شکل شش محوای بر انتقال حرارت فلزات کما در است و در ممتدا به همین دلیل است که فلزاتی با رسانایی بالاتر قابلیت هدایت حرارتی بیشتری دارند.



منبع انتقال حرارت را در رابطه مستقیم با سطح انتقال حرارت (پهنای و اختلاف دمای دو سوی آن) است. توجه کنید که حجم (حالت) پدیدار به دمای و دین منبع داخلی تولید در محل انتقال حرارت است.

$q_x \propto A$; $q_x \propto \Delta T$ و $q_x \propto \frac{1}{\Delta x}$

$$q_x = -KA \frac{\Delta T}{\Delta x}$$

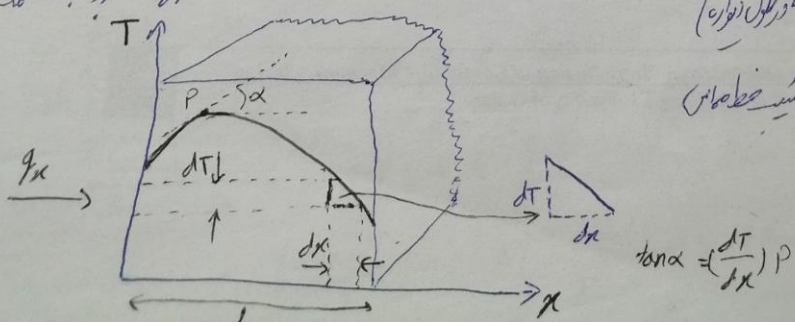
- ضریب هدایت حرارتی (یا رسانایی) K (که در رابطه انتقال حرارت از دیواره پدیدار است)
- ضریب K ، ضریب هدایت حرارتی دیواره نام دارد و این ضریب در این ضریب لحاظ می شود.
- علامت منفی مؤید این موضوع است که جهت تسار حرارتی q_x همواره در جهت کاهش دما می باشد یا به عبارتی حرارت از دمای بالاتر به دمای پستتر منتقل می شود.

رابطه بالا برای حالتی از دیواره می شود که تغییر دما در دیواره تغییر خطی می باشد اما در این فرض نباشد یعنی در مورد دمای (تولید) از دیواره می توان گفت عرض و پهنای دیواره نسبت به عرض دیواره در هر نقطه از دیواره متساوی است $(\frac{dT}{dx})$ نبوده و در هر نقطه از دیواره مقدار $(\frac{dT}{dx})$ متفاوت است.

از دیواره را در جهت $\frac{dT}{dx}$ است (مستقیماً با طول دیواره)

کند شدن دما از ضخامت دیواره نام دارد و معروف به ضریب هدایت حرارتی

برای هر نقطه ای در دیواره می باشد



چنانچه ملاحظه کنیم در هر دو طرف سطح مقطع، در هر دو طرف (در این مورد های ویژه) تغییر طول و وسایط را در نظر بگیریم

رابطه فوری: $q_x = -KA \frac{dT}{dx}$

سایز آن:

q : بر حسب $\frac{W}{m^2}$
 A : m^2
 ΔT : $^{\circ}C$
 dx : m
 k : $\frac{W}{m \cdot ^{\circ}C}$

* در معادله بر مقدار ضریب انتقال حرارت k متوجه شویم که این ضریب بیانگر این است که در هر واحد

* مایعات معمولاً ضریب هدایت حرارتی بیشتری نسبت به جامدات دارند.

* مواد عایق حرارتی ضریب انتقال حرارت خود را بسیار کوچک دارند.

پس در انتقال حرارت با فرض هدایت و با فرض ثابت بودن (در دو سوی دیواره) با هم برابر شدن ضرایب انتقال حرارت در حدی که می شود

$$q = -KA \frac{\Delta T}{\Delta x} \rightarrow \left[\frac{1}{2} \right]$$

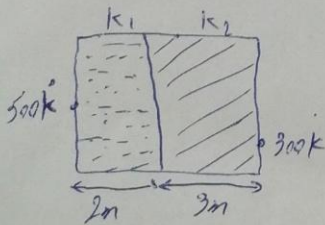
مثال 5: قطری به ضخامت 100 mm که اختلاف دمای طرفین آن $40^{\circ}C$ است را فرض داریم. اگر ضریب هدایت حرارتی دیواره $k = 0.1 \frac{W}{m \cdot ^{\circ}C}$

باشد، میزان حرارتی بر واحد سطح این قطره در حالت پایا چقدر است؟

$$\left| \frac{q}{A} \right| = k \frac{\Delta T}{\Delta x} = 0.1 \times \frac{40}{100 \times 10^{-3}} = 40 \frac{W}{m^2}$$

مثال 1: دیواره‌ای بین دو محیط داریم که در هر دو طرف انتقال حرارت باید برابر باشد. اگر $k_2 = 2k_1$ و (مغز) دیواره داخلی دیواره مرکب 500 K

و 300 K باشد، دمای فصل مشترک بود دیواره چقدر است؟
 معادله انتقال حرارت q در هر دو دیواره هم می باشد.



$$q = k_1 A \left(\frac{500 - T}{2} \right)$$

$$q = k_2 A \left(\frac{T - 300}{3} \right)$$

$$k_1 A \left(\frac{500 - T}{2} \right) = 2k_1 A \left(\frac{T - 300}{3} \right) \Rightarrow 3 \times (500 - T) = (T - 300) \times 4 \Rightarrow T = \frac{2700}{7} = 385.7$$

پیل ۱ فیبر حرارتی طرفی دارای درازگی $\frac{q}{A} = 200 \frac{\text{kcal}}{\text{m}^2 \cdot \text{hr}}$ و $\Delta x = 20 \text{ mm}$ و $\Delta T = 30^\circ \text{C}$ باشد $\frac{\text{kcal}}{\text{m} \cdot \text{hr} \cdot \text{C}}$

$$\frac{q}{A} = -k \frac{\Delta T}{\Delta x} \Rightarrow 200 = k \frac{30}{20 \times 10^{-3}} \Rightarrow k = 0.2 \frac{\text{kcal}}{\text{m} \cdot \text{hr} \cdot \text{C}} \quad \text{است؟}$$

پیل ۲ فیبر حرارتی طرفی در دو سر سطح به دیواره که ضخامت آن 0.5 m و دمای طرفین آن 25 و -5 درجه سانتیگراد و ضریب هدایت حرارتی آن $1.5 \frac{\text{kcal}}{\text{hr} \cdot \text{m} \cdot \text{C}}$ باشد $\frac{\text{kcal}}{\text{m}^2 \cdot \text{hr}}$

$$\frac{q}{A} = -k \frac{\Delta T}{\Delta x} \Rightarrow \frac{q}{A} = -1.5 \times \frac{(-5 - 25)}{0.5} = 90 \frac{\text{kcal}}{\text{m}^2 \cdot \text{hr}}$$