

جلسه دوم

انتقال حرارت

معادله انتقال حرارت هتداری

معادله انتقال حرارت به کمک اعمال توازن انرژی در یک حجم کنترل در انتقال حرارت به معنی است -

$$E_{in} + E_g - E_{out} = E_{st}$$

E_{st} = انرژی ذخیره شده

E_g = تولید

E_{out} = خروج

E_{in} = ورود

در دستگاه‌های کانتینر

با اعمال رابطه بالا در فضای کانتینر (x, y, z) مطابق شکل، معادله انتقال حرارت به صورت زیر بدست می‌آید:

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left(k \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(k \frac{\partial T}{\partial z} \right) + \dot{q} = \rho c_p \frac{\partial T}{\partial t}$$

تار k ثابت است داریم

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} + \frac{\dot{q}}{k} = \frac{\rho c_p}{k} \frac{\partial T}{\partial t}$$

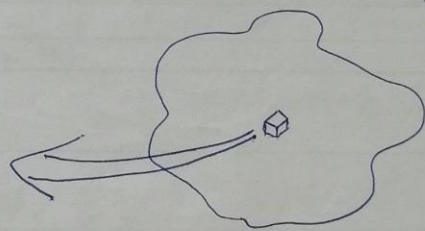
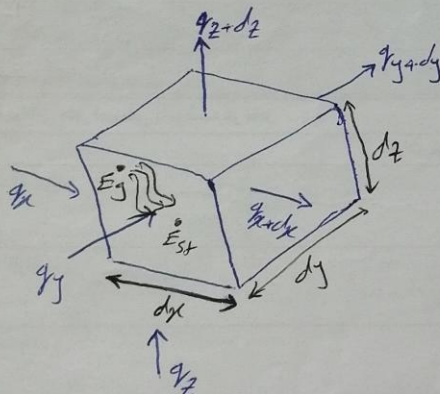
c_p : ظرفیت گرمایی ویژه

k: ضریب هدایت حرارتی

\dot{q} : نرخ توان تولید انرژی (واحد W/m³)

ρ : چگالی

t: زمان



آینده این قسمت باید مورد توجه قرار گیرد، طولی شکل معادله انتقال حرارت مذکور بر اساس شرایط حکم بر انتقال حرارت در حالتی که برین اساس برآید

این معادله انتقال حرارت به نکات زیر توجه فرمایند -

1- مقدار $(\frac{k}{\rho c_p})$ ضریب نفوذ حرارتی نام دارد که با α نمایش داده می‌شود. این معادله انتقال حرارت به صورت زیر نیز بدست می‌آید:

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} + \frac{\dot{q}}{k} = \frac{1}{\alpha} \frac{\partial T}{\partial t}$$

2- اگر حالتی داریم در آنجا وجود نداشته باشد، جمله مربوط به آن نیز در معادله وجود نخواهد داشت. مثلاً اجزای درونی در لبه کره
 داشته باشیم جمله $\frac{\partial^2 T}{\partial z^2}$ از معادله حذف می‌شود.

3- عبارت $\frac{q}{k}$ جمله مربوط به تولید داخلی در داخل جسم است و اگر فرض کنیم این جسم فلز است، پس این جمله در معادله حذف می‌شود.

4- جمله سمت راست معادله شامل مشتق جزئی $\frac{\partial T}{\partial t}$ خواهد بود که معنی تغییرات دما در طول زمان است. اگر فرض کنیم دما به سرعت متغیر می‌شود

تغییرات جزئی دما را اندک و در دامنه‌های جسم بسیار زیاد است و این شرایط $\frac{\partial T}{\partial t} = 0$ خواهد بود.

5- اگر فقط تابع T داشته باشیم، نظیر دما در یک کره، باید به بیان عدد (8) اکتفا کنیم.

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{q}{k} = 0$$

مثال: در جسم دایره‌ای و یا در سطح کره، اگر در سطح A دما برابر $300 \frac{K}{m}$ است، معادله $\frac{\partial T}{\partial x}$ در سطح B چه قدر است؟ توجه کنید

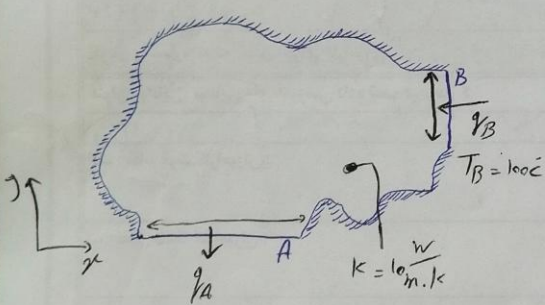
جسم همگن است. در بخش A و B عایق کامل قرار است. $(A_A = 2A_B)$

جسم در سطح بالایی است، بنابراین انتقال حرارت از دمای A و B باید در هر دو

$$\dot{E}_m + \dot{E}_q - \dot{E}_{out} = \dot{E}_{in} \Rightarrow \dot{q}_B - \dot{q}_A = 0$$

$$k A_A \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_A = k A_B \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_B \Rightarrow 2(300) = 1 \times \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_B$$

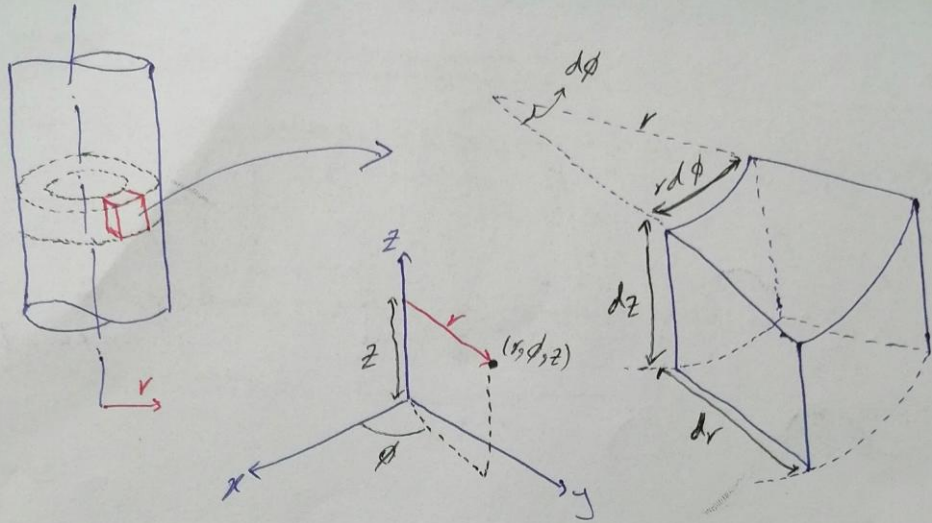
$$\Rightarrow \left(\frac{\partial T}{\partial x} \right)_B = 600 \frac{K}{m}$$



$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(k r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial \theta} \left(k \frac{\partial T}{\partial \theta} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(k \frac{\partial T}{\partial z} \right) + q = \rho c_p \frac{\partial T}{\partial t}$$

$$\frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 T}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} + \frac{q}{k} = \frac{1}{\alpha} \frac{\partial T}{\partial t}$$

b)



در صورتی که انتقال حرارت یک بعدی (در جهت شعاع) وجود داشته باشد، دمای T در مقطع استوانه‌ای متعام بر شعاع r ثابت است و معادله دینامیک به شکل زیر حاصل می‌شود:

$$\frac{1}{r} \frac{d}{dr} \left(r \frac{dT}{dr} \right) + \frac{q''}{k} = 0$$

$$\frac{d^2 T}{dr^2} + \frac{1}{r} \frac{dT}{dr} + \frac{q''}{k} = 0$$

همچنان‌که در جاهای معادله‌های حاکم بر جریان می‌باشد، جریان عبوری از سد، با مقاومت سد ایجاد انرژی گرمایی در داخل آن می‌باشد. در این جریان خود به منبع داخلی تولید انرژی محسوب می‌شود.

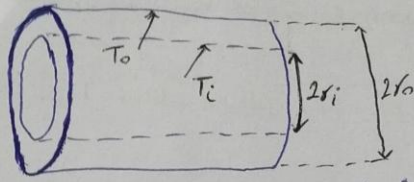
اگر دمای سطح خارجی سد همگونی جریان به شعاع R برابر با T_w باشد، حاصل معادله دینامیک بالا در حالت سیدگراف منبری (داخل سطح خارجی سد) معادله

$$T - T_w = \frac{q''}{4k} (R^2 - r^2)$$

در واقع، تغییر دما در شعاع در فاصله r از دمای T_w که با چگالی انرژی شعاع مورد نظر می‌تواند دما در آن شعاع را کاهش دهد.

اگر عایق را در دو طرف فضاهای استواری (برای استوانه) با ضخامت داخلی و خارجی r_i و r_o (با دماهای ثابت T_o و T_i) در نظر بگیریم

سطوح حل کنیم با این کلید زیر حاصل می شود -



$$T - T_o = \frac{q''}{4k} (r_o^2 - r_i^2) + \frac{T_i - T_o + \frac{q''(r_i^2 - r_o^2)}{4k}}{\ln\left(\frac{r_i}{r_o}\right)} \ln\left(\frac{r_i}{r_o}\right)$$

اگر مقاومت حرارتی R طول L و سطح مقطع A باشد مقاومت R از رابطه زیر بدست می آید:

$$R = \rho \frac{L}{A}$$

$$P = RI^2$$

اگر مقاومت R در حد I باشد برای توان برابری در رسم داریم:

با توجه به رابطه $P = RI^2$ و $R = \rho \frac{L}{A}$ مقدار q'' در رسم خوبی همان بر شکل زیر محاسبه می شود:

$$q'' = \frac{P}{V} = \frac{RI^2}{AL}$$

$$q'' = \frac{\rho I^2}{A^2}$$

مثال: در جریان عبور از $150A$ از سیم بر قطر $2mm$ و مقاومت $70 \mu\Omega/cm$ محاسبه کنید نرخ حرارت تولیدی در واحد حجم نئیم q'' چقدر است؟

$$q'' = \rho \left(\frac{I}{A}\right)^2$$

$$q'' = (70 \times 10^{-6} \times 10^{-2}) \left(\frac{150}{\pi (1 \times 10^{-3})^2}\right)^2 = 1595.8 \frac{W}{m^3}$$

مثال ۲: در یک میل در یک طرف آن گرم و در طرف دیگر آن سرد افتراق دارند
($k = 22 \frac{W}{m \cdot K}$)

$$T_0 - T_w = \frac{q \cdot R^2}{4k} = \frac{1595.8 \times 10^6 \times 10^{-6}}{4 \times 22} = 18.1$$