

انتقال حرارت و جریان سیال با خواص فیزیکی متغیر

در داخل شکل هندسی حلقوی (Annulus)

نوشته :

زین العابدین نجات

استادیار دانشکده فنی

در راکتورهای اتمی مورد استفاده جهت بحرکت در آوردن راکتورها و سراز کردن نیرو برای اینکه بازده راکتور را بالا ببرند سعی می کنند که درجه حرارت میله های سوختی را زیاد نمایند. درجه حرارت زیاد میله های سوختی باعث می شود که اختلاف درجه حرارت شدیدی بین سطح داغ میله سوختی و متوسط سیال خنک کن بوجود آید. چون معمولاً خواص فیزیکی سیال (گاز) متناسب با تغییرات درجه حرارت میباشد لذا تغییرات شدیدی نیز در خواص فیزیکی سیال از مجاورت دیوار داغ میله سوختی در جهت عمود بر آن تولید خواهد شد. این تغییرات که باین ترتیب در خواص فیزیکی سیال پدید می آید ضریب انتقال حرارت بطریقه جابجائی و همچنین ضریب اصطکاک را مورد تأثیر قرار خواهد داد. محققین همیشه سعی دارند که اثرات این چنین تغییرات خواص فیزیکی را در روی ضرایب گفته شده در بالا بطریقه ای نشان دهند.

وارد کردن یک نسبت بین درجات حرارت سطح گرم و متوسط سیال $\left(\frac{T_w}{T_b}\right)$ در معادله تجربی معروف Boelter-Dittus از روش های معمول است و معادله جدید را بصورت زیر می توان نوشت :

$$(1) \quad Nu = C Re^{0.7} Pr^{0.4} \left(\frac{T_w}{T_b}\right)^f$$

که در آن :

$$Nu = \frac{h \cdot d}{k}$$

عدد بی بعد نوسلت

$$Re = \frac{d u \rho}{\mu}$$

عدد بی بعد رینولدز

$$Pr = \frac{C_p \mu}{k}$$

عدد پراکتل است. برای نشان دادن لزوم وارد کردن این چنین نسبت درجات حرارت می توان از آنالیز بعدی استفاده نمود. این طریقه برای سیالی که در خارج اجسام جامد در حال جریان است می توان در کتاب سراجعه (۲) مطالعه کرد ولی برای سیال جاری در داخل مجاری مسدود بنا باطلاع نویسنده این چنین مطالعه ای تا حال منتشر نشده است. مجرای مورد مطالعه در اینجا عبارتست از حلقه (Annulus) می باشد که اهمیت خاصی را در راکتورهای اتمی حائز است. حلقه عبارتست از دو استوانه متحدالمرکز که جریان سیال از بین این انجام گرفته و در این حالت فقط استوانه وسطی گرم است.

معادلات پیوستگی و مقدار حرکت و انرژی را برای رژیم آرام می توان بصورت زیر نوشت:

معادله پیوستگی:

$$(۲) \quad \frac{\partial(r\rho u)}{\partial r} + \frac{\partial(r\rho w)}{\partial z} = 0$$

معادله مقدار حرکت:

$$(۳) \quad \rho \left(u \frac{\partial w}{\partial r} + w \frac{\partial w}{\partial z} \right) = - \frac{\partial p}{\partial z} + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(\mu r \frac{\partial w}{\partial r} \right)$$

معادله انرژی:

$$(۴) \quad \rho C_p \left(u \frac{\partial T}{\partial r} + w \frac{\partial T}{\partial z} \right) = w \frac{\partial p}{\partial z} + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left(k r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \mu \left(\frac{\partial w}{\partial r} \right)^2$$

باید توجه داشت که معادله پیوستگی نشان داده شده در اینجا برای یک جریان متقارن محوری بدست آمده است. معادلات مقدار حرکت و انرژی هم نماینده حالت ساده آنهاست که بعد از مقایسه ترمهای مختلف در معادلات باهم و حذف کردن مقادیر کوچک حاصل شده است حال اگر معادلات ۲ تا ۴ در مقادیر زیر به ترتیب تقسیم نمائیم این معادلات دارای پارامترهای بی بعد خواهند شد.

$$(۲a) \quad \rho_e W_e$$

$$(۳a) \quad \frac{\rho_e W_e}{d_o - d_i}$$

$$(۴a) \quad \frac{\rho_e T_e W_e}{d_o - d_i}$$

حرف e معرف پارامترهای جریان (سرعت و درجه حرارت و ...) در ورودی به مجرای حلقه است

و می توان پارامترهای بی بعد مطابق زیر تعریف نمود:

$$R' = \frac{r}{do-di} \text{ و } Z' = \frac{z}{do-di} \text{ و } U' = \frac{u}{w_e} \text{ و } W' = \frac{w}{w_e} \text{ و } \theta = \frac{T}{T_e} \text{ و } P' = \frac{p}{\rho_e w_e^2}$$

این مقادیر بی بعد را می‌توان در معادلات اصلی جریان ۲ تا ۴ قرار داد و معادلات زیر حاصل

خواهد شد .

$$(۵) \quad \frac{\partial \left(\frac{\rho}{\rho_e} R' U' \right)}{\partial R'} + \frac{\partial \left(\frac{\rho}{\rho_e} R' W' \right)}{\partial Z'} = 0$$

$$(۶) \quad \frac{\rho}{\rho_e} \left(U' \frac{\partial W'}{\partial R'} + W' \frac{\partial W'}{\partial Z'} \right) = - \frac{\partial P'}{\partial Z'} +$$

$$\frac{\mu_e}{\rho_e w_e (do-di)} \frac{1}{R'} \frac{\partial}{\partial R'} \left(\frac{\mu}{\mu_e} R' \frac{\partial \theta}{\partial R'} \right)$$

$$(۷) \quad \frac{\rho C_p}{\rho_e C_{p_e}} \left(U' \frac{\partial \theta}{\partial R'} + W' \frac{\partial \theta}{\partial Z'} \right) = W' \frac{\partial P'}{\partial Z'} \frac{w_e^2}{C_{p_e} T_e} +$$

$$\frac{1}{R'} \frac{\partial}{\partial R'} \left(\frac{k}{k_e} R' \frac{\partial \theta}{\partial R'} \right) \frac{k_e}{w_e \rho_e C_{p_e} (do-di)} +$$

$$\frac{\mu}{\mu_e} \left(\frac{\partial W'}{\partial R'} \right)^2 \frac{\mu_e w_e}{\rho_e C_{p_e} (do-di) T_e}$$

قبلاً یادآوری شد که خواص فیزیکی سیال (گاز) متناسب با درجه حرارت بوده و از روی جداول موجود با ترسیم لگاریتمی منحنی تغییرات خواص فیزیکی سیال در مقابل درجه حرارت مطلق روابط زیر برای گازها بدست خواهد آمد . بدیهی است که توان‌های مربوطه بستگی کامل بنوع گاز یعنی کیفیت تغییرات خواص فیزیکی آنها با درجه حرارت خواهد داشت .

$$\frac{\mu}{\mu_e} = \left(\frac{T}{T_e} \right)^a \text{ و } \frac{k}{k_e} = \left(\frac{T}{T_e} \right)^b \text{ و } \frac{\rho}{\rho_e} = \frac{T_e}{T} \text{ و } \frac{C_p}{C_{p_e}} = \left(\frac{T}{T_e} \right)^c$$

حال با استفاده از روابط بالا برای تغییرات خواص فیزیکی سیال (گازها) می‌توان معادلات اصلی

جریان را بار دیگر و بصورت زیر نوشت :

$$(۸) \quad \frac{\partial}{\partial R'} \left[\frac{T}{T_e} R' U' \right] + \frac{\partial}{\partial Z'} \left[\frac{T}{T_e} R' W' \right] = 0$$

$$(۹) \quad \frac{T}{T_e} \left[U' \frac{\partial W'}{\partial R'} + W' \frac{\partial W'}{\partial Z'} \right] = - \frac{\partial P'}{\partial Z'} + \frac{1}{Re_e} \frac{\partial}{\partial R'} \left[\left(\frac{T}{T_e} \right)^a R' \frac{\partial W'}{\partial R'} \right]$$

$$(۱۰) \quad \left(\frac{T}{T_e} \right)^{c-1} \left[U' \frac{\partial \theta}{\partial R'} + W' \frac{\partial \theta}{\partial Z'} \right] = W' \frac{\partial P'}{\partial Z'} Ec_e +$$

$$\frac{1}{Re_e Pr_e} \frac{1}{R'} \frac{\partial}{\partial R'} \left[\left(\frac{T}{T_e} \right)^b R' \frac{\partial \theta}{\partial R'} \right] + \left(\frac{T}{T_e} \right)^a \left(\frac{\partial W'}{\partial R'} \right)^2 \frac{Ec_e}{Re_e}$$

در معادلات بالا عدد اکرت (Eckert No) بسادگی قابل تبدیل به عدد ماک (Mach No) جریان است و رابطه آنها باین صورت نوشته می شود :

$$Ec = M^2(\gamma - 1)$$

همچنانکه در بالا ذکر شده است شکل حلقه مورد مطالعه دارای هسته گرمی می باشد و برای حل معادلات سه گانه جریان می توان شرایط مرزی لازم را بصورت زیر نوشت :

$$(i) \quad z=0 \quad \text{و} \quad R' = \frac{di/r}{do-di}$$

$$(ii) \quad \theta = \frac{T}{T_e} = 1, U' = W' = 0, Z' = 0$$

$$(iii) \quad z=z_1 \quad \text{و} \quad R' = \frac{di/r}{do-di}$$

$$(iv) \quad \theta = \frac{T_w}{T_e} \quad \text{و} \quad U' = W' = 0 \quad \text{و} \quad Z' = \frac{z_1}{do-di}, \quad R' = \frac{di/r}{do-di}$$

حل کلی معادلات سه گانه جریان با شرایط مرزی قید شده در بالا را می توان بصورت توابع پارامترهای اصلی جریان نوشت :

$$(v) \quad W' = f_w(Z', R', Re_e, Pr_e, Ec_e, \frac{T_w}{T_e}, a, b, e)$$

$$(vi) \quad \theta = f_t(Z', R', Re_e, Pr_e, Ec_e, \frac{T_w}{T_e}, a, b, e)$$

با در دست داشتن تغییرات سرعت و درجه حرارت ضریب انتقال حرارت جابجائی که با فرمول زیر تعریف شده است بدست می آید که از آن عدد نوسلت حاصل خواهد شد :

$$(vii) \quad h = \frac{q_{wi}}{T_{wi} - T_b} = \frac{-k_w \left(\frac{\partial \theta}{\partial R'} \right)_w \frac{T_e}{do-di}}{T_{wi} - T_b}$$

با محاسبه مقدار $\left(\frac{\partial \theta}{\partial R'} \right)_w$ از معادله (vi) و قرار دادن آن در معادله (vii) مشاهده می شود که صورت کلی حل معادلات برای بدست آوردن عدد نوسلت مطابق زیر است :

$$(viii) \quad Nu_b = f_{nu}(Z', \frac{di/r}{do-di}, Re_e, Pr_e, M_e, \frac{T_w}{T_e}, \frac{T_b}{T_e}, \frac{T_w}{T_b}, a, b, e, \gamma)$$

برای اینکه بجای مقادیر پارامترهای ورودی، پارامترهای متوسط را قرار دهیم عددهای رینولدز و نوسلت و پراکتل و ماک را باید در نسبت بین درجات حرارت ورودی و متوسط سیال که بتوانی متناسب

با تغییرات فیزیکی سیال است میرسد ضرب بنمائیم . بنابراین می توان نوشت :

$$(17) \quad Nu_b = f_{nu} \left(\frac{z}{d_o - d_i} \text{ و } \frac{d_o}{d_i}, Re_b, Pr_b, M_b, \frac{T_w}{T_e} \text{ و } \frac{T_b}{T_e} \text{ و } \frac{T_w}{T_b} \text{ و } a, b, e, \gamma \right)$$

حال فرض نمائیم که نسبت های بین درجات حرارت های متفاوت $\left(\frac{T_w}{T_e} \text{ و } \frac{T_b}{T_e} \text{ و } \frac{T_w}{T_b} \right)$ رامیتوان باهم تلفیق کرده و با یک نسبت ساده $\frac{T_w}{T_b}$ که شدت تغییرات درجه حرارت از سطح گرم تا متوسط سیال را نشان میدهد نمایش داد. لذا معادله بالا را می توان تا اندازه ای ساده تر نمود.

$$(18) \quad Nu_b = f_{nu} \left(\frac{z}{d_o - d_i} \text{ و } \frac{d_o}{d_i} \text{ و } Re_b, Pr_b, M_b, \frac{T_w}{T_b} \text{ و } a, b, e, \gamma \right)$$

با صرف نظر کردن از ترم های اول و سوم دست راست معادله انرژی (معادله شماره ۸) رابطه بدست آمده برای عدد نوسلت بصورت زیر در خواهد آمد. صرف نظر کردن این ترم ها که معرف تولید حرارت در اثرافت فشار و لزجت میباشند اشتباهات زیادی را در محاسبه تولید نمی کند. چه این ترمها در مقام مقایسه با بقیه ترمهای دیگر معادله انرژی بسیار کوچکند و قابل صرف نظر کردن میباشند. حال معادله (۱۸) را یکبار دیگر می نویسیم :

$$(19) \quad Nu_b = f_{nu} \left(\frac{z}{d_o - d_i} \text{ و } \frac{d_o}{d_i} \text{ و } Re_b, Pr_b, \frac{T_w}{T_b} \text{ و } a, b, e \right)$$

معادله بالا صورت کلی رابطه بین پارامترهای بی بعد انتقال حرارت و جریان سیال و تغییرات خواص فیزیکی با درجه حرارت را نشان میدهد. از این معادله نتیجه می شود که f تابعی از توانهای a و b و e ذکر شده در بالاست. بدیهی است برای ایستگاههایی که از ورود به مقطع حلقه دور نیستند باید یک ترم بی بعد دیگر نشان دهند فاصله آنها از لبه ورودی به شکل هندسی مورد نظر را وارد کنیم یعنی $\left(\frac{z}{d_o - d_i} \right)$ را در معادله شماره (۱) قرار دهیم.

وقتی که جریان سیال در هم مورد نظر باشد عوامل دیگر نیز مانند اندازه و شدت در همی جریان باید به معادله فوق اضافه گردد.

ماخذ مقاله

References :

- 1- Z. Nejat : Ph. D. Thesis, University of Liverpool,
- 2- Eckert & Drake : Heat & Mass Transfer.
- 3- Z. Nejat & H. Barrow : To be published.

علائم

b	ثابت	a	ثابت
di	قطر داخلی حلقه	C _c	ثابت
e	ثابت	do	قطر خارجی حلقه
h	ضریب جابجائی انتقال حرارت	f	ثابت
$M = \frac{w_b}{w_s}$	عدد ماک	k	ضریب هدایتی انتقال حرارت
P'	فشار بی بعد	p	فشار استاتیک
q _{wi}	شار حرارتی دیوار گرم	$Pr = \frac{C_p \mu}{k}$	عدد پرانتل
Re	عدد رینولدز	R'	شعاع بی بعد
u	سرعت در امتداد شعاع	T	درجه حرارت
w	سرعت در امتداد محور	U'	سرعت شعاعی بی بعد
z	فاصله در جهت محور	W'	سرعت محوری بی بعد
μ	ضریب لزجت	Z'	فاصله بی بعد
γ	نسبت بین گرماهای ویژه (در فشار و حجم ثابت)	ρ	چگالی
		θ	درجه حرارت بی بعد