

مدل تک بعدی انتقال حرارت جریان فوق بحرانی آب در لوله

مجید راضی پور، فوق لیسانس مهندسی نفت، شرکت ملی نفت ایران: razipoor@nioc.ir

چکیده

در این مقاله انتقال حرارت آب در فشارهای فوق بحرانی در یک بعد مورد بررسی قرار گرفته و مدل تک بعدی جریان پلاگ به منظور پیش‌بینی دمای بالک در جریان آشفته بررسی گردیده است. برای این منظور نیاز به موازنه مومنتوم و انرژی خواهیم داشت. (البته موازنه جرم با فرض حالت پایا به سادگی قابل دستیابی می باشد) که در ادامه به تفصیل در مورد موازنه های مختلف بحث خواهیم نمود.

هندس انتخابی، لوله عمودی با قطر داخلی ۱۰ میلی‌متر و طول گرمایی ۴ متر می باشد. نتایج شبیه‌سازی نشان دهنده جریان گرم به سمت بالا تحت تاثیر پروفایل دمایی دیواره خواهد بود. تأثیرات چسبندگی، رسانش داخلی و تغییرات آنتالپی در تغییرات فشار (بعد از تخمین معادلات حاکم بدون بعد) چشم‌پوشی شده است. نتایج معادلات به کمک روابط ناسلت و با استفاده از روش صریح اویلر به منظور شبیه‌سازی انتقال حرارت در جریان فوق بحرانی قابل حل می باشد.

نتایج بررسی حالت‌های مختلف بیانگر این مطلب است که مدل، قادر به پیش‌بینی دقیق دمای بالک بر پایه سرعت انتقال حرارت با استفاده از روابط ناسلت می باشد. با این وجود، شایان ذکر است که چنین روابطی برای شرایط جریانی خاصی می باشد و بخار ایجاد شده تأثیر فراوانی در سرعت انتقال حرارت خواهد داشت. در نهایت، مدل در صورت استفاده از یک سری Correlation، قادر به توصیف انتقال حرارت فوق بحرانی خارج از بازه کلی تعریف شده نمی باشد.

کلمات کلیدی: فوق بحرانی، جرم، انرژی، مومنتوم، انتقال حرارت

مقدمه

در این مقاله، انتقال حرارت آب در فشارهای فوق بحرانی در یک بعد مورد بررسی قرار گرفته و مدل تک بعدی جریان پلاگ به منظور پیش‌بینی دمای بالک در جریان آشفته، بررسی گردیده

است. برای این منظور نیاز به موازنه مومنتوم و انرژی خواهیم داشت. در زیر معادلات حاکم و پس از آن ویژگیهای ترموفیزیکی آب فوق بحرانی بیان شده و سپس مدل انتقال حرارت تک بعدی برای راکتور با جریان فوق بحرانی آب بررسی گردیده است.

۱) معادلات حاکم

قانون بقاء جرم (معادله پیوستگی):

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \vec{\nabla} \cdot (\rho \vec{u}) = 0 \quad (1)$$

قانون بقاء مومنتوم (معادلات ناویر استوکس):

$$\frac{\partial(\rho \vec{u})}{\partial t} + \vec{\nabla} \cdot (\rho \vec{u} \vec{u}) = -\vec{\nabla} p - \vec{\nabla} \cdot \vec{\tau} + \rho \vec{f} \quad (2)$$

قانون نیوتن برای ویسکوزیته:

$$\vec{\tau} = -\mu(\vec{\nabla} \vec{u} + (\vec{\nabla} \vec{u})^T) + \left(\frac{2}{3}\mu - \kappa\right) (\vec{\nabla} \cdot \vec{u}) \vec{\delta} \quad (3)$$

$\vec{\delta}$ is the unity tensor

قانون بقاء انرژی:

$$\frac{\partial(\rho E)}{\partial t} + \vec{\nabla} \cdot (\rho E \vec{u}) = \rho(\vec{f} \cdot \vec{u}) - \vec{\nabla} \cdot (p \vec{u}) - \vec{\nabla} \cdot (\vec{\tau} \cdot \vec{u}) + \dot{Q} - \vec{\nabla} \cdot \vec{q} \quad (4)$$

شار حرارتی:

$$\vec{q} = -k \vec{\nabla} T \quad (5)$$

۲) ویژگیهای ترموفیزیکی آب فوق بحرانی

ویژگیهای آب در شرایط مختلف از فرمول صنعتی ۱۹۹۷، بدست آمده است که از انجمن بین‌المللی ویژگیهای آب و بخار (IAPWS) اقتباس شده است. با توجه به فرمول صنعتی منتخب، مجموعه‌ای از معادلات برای پنج ناحیه مختلف به شرح شکل زیر بیان می‌گردد.

$$\dot{Q} = \frac{4}{D} h(T_w - T) \quad (15)$$

از معادله-۱ و با توجه به فرض حالت پایدار:

$$\frac{d}{dz}(\rho u) = 0 \quad (16)$$

در معادله-۲ مولفه نیرو در جهت Z برابر با g خواهد بود چون لوله را به صورت عمودی انتخاب نموده و جهت مثبت Z نیز رو بالا می باشد. سپس با چشم پوشی از مقدار k در معادله-۳ و با توجه به اینکه δ بردار یکه است، خواهیم داشت:

$$\bar{\nabla} \cdot \bar{\tau} = -\frac{4}{3}\mu \frac{d^2 u}{dz^2} \quad (18)$$

طبق معادله-۲ داریم:

$$\frac{\partial(\rho \bar{u})}{\partial t} + \bar{\nabla} \cdot (\rho \bar{u} \bar{u}) = -\bar{\nabla} p - \bar{\nabla} \cdot \bar{\tau} + \rho \bar{f} \quad (2)$$

در این معادله $f = -g$ و تنها جهت Z را داریم و ضمناً تغییرات نسبت به زمان نداریم. پس با این

توضیحات و

$$\rho u \frac{du}{dz} = -\frac{dp}{dz} + \frac{4}{3}\mu \frac{d^2 u}{dz^2} - \rho g \quad (19)$$

جایگزینی معادله-

۱۸ در ۲، موازنه

مومنوم را بازنویسی می کنیم:

طبق تعریف، انرژی داخلی را به صورت زیر می نویسیم (با فرض جرم واحد):

$$E \equiv e + \frac{1}{2} |\bar{u}|^2$$

$$\frac{\partial(\rho E)}{\partial t} + \bar{\nabla} \cdot (\rho E \bar{u}) = \rho(\bar{f} \cdot \bar{u}) - \bar{\nabla} \cdot (p \bar{u}) - \bar{\nabla} \cdot (\bar{\tau} \cdot \bar{u}) + \dot{Q} - \bar{\nabla} \cdot \bar{q} \quad (4)$$

با توجه به تعریف مذکور و طبق موازنه انرژی در معادله-۴:

$$\frac{\partial(\rho e + (1/2)\rho|\bar{u}|^2)}{\partial t} = -\bar{\nabla} \cdot \left(\left(\frac{1}{2}\rho|\bar{u}|^2 + \rho e \right) \bar{u} \right) + \rho(\bar{f} \cdot \bar{u}) - \bar{\nabla} \cdot (p\bar{u}) - \bar{\nabla} \cdot (\bar{\tau} \cdot \bar{u}) + \dot{Q} - \bar{\nabla} \cdot \bar{q} \quad (21)$$

معادله-۲۱ موازنه انرژی بوده و با معادلسازی در موازنه مومنتوم طبق معادله-۲ می بایست شکل جدیدی از موازنه مومنتوم ایجاد نماییم که این عمل با ضرب این معادله در حاصل خواهد شد:

\bar{u} velocity vector [m/s]

$$\frac{\partial}{\partial t} \left(\frac{1}{2}\rho|\bar{u}|^2 \right) = -\bar{\nabla} \cdot \left(\frac{1}{2}\rho|\bar{u}|^2\bar{u} \right) + \rho(\bar{f} \cdot \bar{u}) - \bar{\nabla} \cdot (p\bar{u}) - p(-\bar{\nabla} \cdot \bar{u}) - \bar{\nabla} \cdot (\bar{\tau} \cdot \bar{u}) - (-\bar{\tau} : \bar{\nabla}\bar{u}) \quad (22)$$

با تفریق معادله-۲۲ از معادله-۲۱ خواهیم داشت:

$$\frac{\partial}{\partial t}(\rho e) = -\bar{\nabla} \cdot (\rho e\bar{u}) - p(\bar{\nabla} \cdot \bar{u}) - (\bar{\tau} : \bar{\nabla}\bar{u}) + \dot{Q} - \bar{\nabla} \cdot \bar{q} \quad (23)$$

با فرض برابر بودن تقریبی انرژی کل و داخلی و همچنین فرض مقدار واحد جرم $\rho=1/v$ می توانیم با تقریب مناسب آنتالپی را تعریف نماییم:

$$h \equiv e + (p/\rho)$$

با جایگزینی مقدار آنتالپی در معادله-۲۳ داریم:

$$\rho \frac{Dh}{Dt} = \frac{Dp}{Dt} - (\bar{\tau} : \bar{\nabla}\bar{u}) + \dot{Q} - \bar{\nabla} \cdot \bar{q} \quad (24)$$

با تعریف مشتق جزئی خواهیم داشت:

$$\rho \frac{Dh}{Dt} = \rho \left(\frac{\partial h}{\partial T} \right)_p \frac{DT}{Dt} + \left(\frac{\partial h}{\partial p} \right)_T \frac{Dp}{Dt}$$

با رجوع به ترمودینامیک می توان از روابط کاربردی جهت ساده سازی عبارت فوق استفاده نمود.

$$dh = Tds + Vdp$$

$$p = \text{cons.} \quad \Rightarrow \quad \left(\frac{\partial h}{\partial T}\right)_p = T \left(\frac{\partial S}{\partial T}\right)_p + 0 = c_p$$

$$\left. \begin{aligned} dh &= Tds + Vdp \\ T &= \text{cons.} \end{aligned} \right\} \left(\frac{\partial h}{\partial p}\right)_T = T \left(\frac{\partial S}{\partial p}\right)_T + V$$

$$dG = -SdT + Vdp \left(\frac{\partial S}{\partial p} = \left(\frac{\partial V}{\partial T}\right)_p \right)$$

$$\left. \begin{aligned} \rho &= \frac{m}{v} = \frac{1}{v} \end{aligned} \right\} \left(\frac{\partial h}{\partial p}\right)_T = -T \left(\frac{\partial(1/\rho)}{\partial T}\right)_p + \left(\frac{1}{\rho}\right)$$

با جایگزینی مقادیر مشتق جزئی آنتالپی در معادله خواهیم داشت:

$$\begin{aligned} \rho \frac{Dh}{Dt} &= \rho \left(\frac{\partial h}{\partial T}\right)_p \frac{DT}{Dt} + \left(\frac{\partial h}{\partial p}\right)_T \frac{Dp}{Dt} \\ &= \rho c_p \frac{DT}{Dt} + \rho \left[\frac{1}{\rho} - T \left(\frac{\partial(1/\rho)}{\partial T}\right)_p \right] \frac{Dp}{Dt} \\ &= \rho c_p \frac{DT}{Dt} + \left[1 + \frac{T}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T}\right)_p \right] \frac{Dp}{Dt} \end{aligned} \quad (25)$$

حال با به دست آوردن $\rho Dh/Dt$ می توانیم معادله-۲۴ را به شرح زیر بازنویسی نماییم:

$$\rho c_p \frac{DT}{Dt} - \frac{T}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T}\right)_p \frac{Dp}{Dt} - (\bar{\tau} : \bar{\nabla} \bar{u}) + \dot{Q} - \bar{\nabla} \cdot \bar{q} \quad (26)$$

با فرض نیوتنی بودن سیال عبارت دوم سمت راست معادله-۲۶ که در مورد حرارت تلف شده

ناشی از چسبندگی می باشد را می توانیم به صورت تابعی خطی از ϕ_v

$$-(\bar{\tau} : \bar{\nabla} \bar{u}) = \mu \phi_v \quad \text{تعریف نماییم:}$$

سپس با توجه به معادلات-۵ و ۱۵ و تعریف فوق، معادله-۲۶ را بازنویسی می نماییم:

$$\left. \begin{aligned} \dot{Q} &= \frac{4}{D} h(T_w - T) \\ \dot{q} &= -k \vec{\nabla} T \\ -(\vec{\tau} : \vec{\nabla} \vec{u}) &= \mu \phi_v \end{aligned} \right\} \xrightarrow{\text{Eq. -26}} \rho C_p \frac{DT}{Dt} = -\frac{T}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T} \right)_p \frac{Dp}{Dt} + \mu \phi_v + \frac{4}{D} h(T_w - T) + \vec{\nabla} \cdot (k \vec{\nabla} T) \quad (28)$$

در حالت Steady-state و جریان یک بعدی در جهت z و با جایگزینی معادله-۱۸ در معادله-۲۸ خواهیم داشت:

$$\rho C_p u \frac{dT}{dz} = -\frac{T}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T} \right)_p u \frac{dp}{dz} + \frac{4}{3} \mu \left(\frac{du}{dz} \right)^2 + \frac{4}{D} h(T_w - T) + \frac{d}{dz} \left(k \frac{dT}{dz} \right) \quad (29)$$

با روند ذکر شده در فرمولاسیون فوق توانستیم موازنه انرژی و مومنوم را به دست آوریم که در معادلات-۲۹ و ۱۹ بیان شده است. در ادامه به بدون بعد سازی روابط مذکور می پردازیم. در این راستا مقادیر بدون بعد را به شرح زیر تعریف می کنیم:

$$\bar{z} = \frac{z}{l} \quad \bar{u} = \frac{u}{u} \quad \bar{T} = \frac{T - T_{in}}{T_w - T_{in}} \quad \bar{p} = \frac{p - p_0}{\rho g l} \quad (31)$$

با توجه به مقادیر تعریف شده در معادله-۳۱ معادلات-۲۹ و ۱۹ را بازنویسی می کنیم:

$$\bar{u} \frac{d\bar{u}}{d\bar{z}} = -\frac{gl}{\bar{u}^2} \frac{d\bar{p}}{d\bar{z}} + \frac{\bar{\mu}}{\bar{\rho} \bar{u} l} \frac{4}{3} \frac{d^2 \bar{u}}{d\bar{z}^2} - \frac{gl}{\bar{u}^2} \quad (32)$$

$$\begin{aligned} \bar{u} \frac{d\bar{T}}{d\bar{z}} &= -\frac{gl}{\bar{C}_p \Delta T} \frac{T}{\rho} \left(\frac{\partial \rho}{\partial T} \right)_p \bar{u} \frac{d\bar{p}}{d\bar{z}} + \frac{\bar{\mu} \bar{u}}{\bar{\rho} \bar{C}_p \Delta T l} \frac{4}{3} \left(\frac{d\bar{u}}{d\bar{z}} \right)^2 \\ &+ \frac{hl}{\bar{\rho} \bar{C}_p \bar{u} D} 4(1 - \bar{T}) + \frac{\bar{k}}{\bar{\rho} \bar{C}_p \bar{u} l} \frac{d^2 \bar{T}}{d\bar{z}^2} \end{aligned} \quad (33)$$

با ساده سازی و چشم پوشی از برخی عبارات می توان معادلات منتج از موازنه های جرم، انرژی و مومنوم را به شرح زیر نوشت :

$$\frac{d}{dz}(\rho u) = 0 \quad (36)$$

$$(\rho u)_0 \frac{du}{dz} + \frac{dp}{dz} = -\rho g \quad (37)$$

$$\frac{dT}{dz} = \frac{4}{D} \frac{h}{(\rho u)_0 C_p} (T_w - T) \quad (38)$$

نتیجه گیری

با توجه به متون علمی مرتبط، می توان نتیجه گیری کرد که خواص آب نزدیک نقطه بحرانی به طور قابل توجهی در انتقال حرارت تأثیر دارد. با توجه به شرایط جریان، اختلاف در خواص سیال می تواند در بهبود و یا اتلاف انتقال حرارت تأثیر داشته باشد. در متون علمی، چنین تأثیراتی منتج به فرایند بخار و شتاب دهی به سیال ناشی از نیروهای بویانسی می شوند. شتاب سیال نزدیک به لایه مرزی، در ضریب تلاطم پذیری موثر می باشد و در اصل در همین ناحیه است که تلاطم نقش مهمی در انتقال حرارت ایفا می کند.

در این مطالعه، انتقال حرارت آب فوق بحرانی بوسیله رویکرد جریان پلاگ در محیط تک بعدی مدل سازی شده است. تأثیرات چسبندگی، رسانش داخلی و تغییرات آنتالپی در تغییرات فشار (بعد از تخمین معادلات حاکم بدون بعد) چشم پوشی شده است. نتایج معادلات به کمک روابط ناسلت و با استفاده از روش صریح اویلر به منظور شبیه سازی انتقال حرارت در جریان فوق بحرانی قابل حل می باشد.

نتیجه شبیه سازی ها بیانگر این مطلب است که مدل با دقت بالا قادر به پیش بینی دمای بالک بر اساس سرعت انتقال حرارت با استفاده از روابط ناسلت می باشد. با این وجود، شایان ذکر است که کاربرد این روابط خاص به نوع و شرایط جریان مورد آزمایش وابسته بوده و بدیهی است در شرایط عملیاتی متفاوت، روابط دیگری معتبر خواهند بود.

- 1- One-dimensional model for heat transfer to a supercritical water flow in a tube
Joost L.H.P. Salleveld , Jan A.M. Withag, Eddy A. Bramer, Derk W.F. Brilman, GerritBrem.
- 2- Dynamic model of heat and mass transfer in an unsaturated porouswick of capillary pumped loop, RiadhBoubaker , Vincent Platel , Alexis Berges , Mathieu Bancelin ,EdouardHannezo.

۳- علی حق طلب، ۱۳۹۱، ترمودینامیک مولکولی تعادلات فازی محلولها، انتشارات دانشگاه تربیت مدرس.