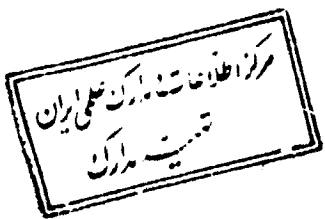


۳۰۸۷۵



۱۳۷۹ / ۸ / ۱۹



دانشکده فنی - بخش مهندسی مکانیک

پایان نامه برای دریافت درجه کارشناسی ارشد مهندسی مکانیک

تحت عنوان :

# حل عددی جریان آرام در جابجایی آزاد بین دو استوانه هم مرکز و غیرهم مرکز

نگارش :

جاوید مکی

8364

استاد راهنما :

دکتر سید حسین منصور

بهمن ماه ۱۳۷۸

۳۱۸۷۵

بسمه تعالی .

این پایان نامه

به عنوان یکی از شرایط احراز درجه کارشناسی ارشد

به

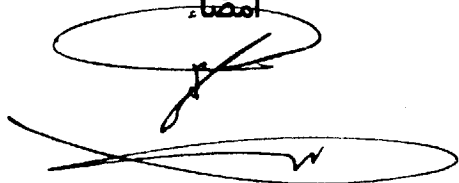
بخش مکانیک

دانشکده فنی دانشگاه شهید باهنر کرمان

تسلیم شده است و هیچ گونه مدرکی به عنوان فراغت از تحصیل دوره مزبور شناخته نمی شود.

دانشجو : آقای جاوید مکی

امضاء

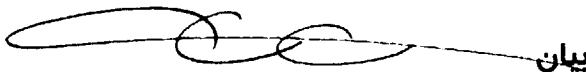


استاد راهنما: آقای دکتر سید حسین منصوری

داور ۱ : آقای دکتر محمد رهنما



داور ۲ : آقای دکتر مظفر علی مهربان



داور ۳ :



حق چاپ محفوظ و مخصوص به مولف است

تقدیم به :

تکیه گاه استوارم ؛ به پاس زحمات شبانه روزیت ، پدر

تقدیم به :

تک سوار سرزمین مهربانیها ، مادر

اکنون به بهانه فراغت از تحصیل ، قلم به دست گرفته و در پاسخ اقیانوس  
بیکران عشق و محبت پدری و مادری ؛ این مجموعه را به شما که بهترینید  
تقدیم می کنم.

## تشکر و قدردانی

لحظات موفقیت و رسیدن به مقصود، آنچنان شادی بخش و غرور انگیز است که تمامی مشقات و سختیهای نیل به آن در یک دم به فراموشی سپرده می شود و آثار خستگی از روح و روان آدمی رخت بر می بندد.

انجام پایان نامه حاضر، بعد از لطف و عنایت الهی که در همه حال دست توانایش بازیگر است، مدیون تلاش افراد بی شماری است که در تمام دوران زندگی و تحصیلات؛ با محبت، تشویق، آموزش و.... مرا مورد لطف خود قرار داده اند. بدینوسیله دوستی و سپاس بی پایان خود را به آنان تقدیم می نمایم و برایشان همیشه و همه جا آرزوی شادی، سلامتی و موفقیت دارم.

از استاد راهنمای گرامی، جناب آقای دکتر سید حسین منصوری که با آموزش و راهنمایی خود، چه در کلاسهایی که افتخار شاگردی ایشان را داشتم و چه در مراحل مختلف این کار در حقیقت بار اصلی پایان نامه را بر عهده داشتند، بی نهایت سپاسگزارم. بی تردید بردباری، علاقه، تلاش و همراهی همیشگی ایشان تمام این پایان نامه میسر نبود. امید آنکه بتوانم لایق محبتهای ایشان باشم.

از استاد ارجمند جناب آقای دکتر محمد رهنما که با محبت و راهنمایی خود در مراحل مختلف دوره کارشناسی ارشد و انجام پایان نامه مرا یاری نموده اند، نهایت تشکر را دارم. همچنین از دوست عزیز و گرامی خود آقای مهندس حمید رضا صادقی و کلیه کسانی که مرا در انجام این پایان نامه یاری نموده اند، تشکر و قدردانی می نمایم.

از داوران محترم پایان نامه، آقایان دکتر رهنما و دکتر مظفرعلی مهراییان که زحمت مطالعه و داوری این پایان نامه را بر خود هموار کرده اند و از نظرات و پیشنهادات خود مرا بهره مند ساخته اند کمال تشکر و امتنان را دارم. همچنین از همه معلمان و اساتید در تمام دوران تحصیلاتم تشکر میکنم زیرا که این اثر به نحوی حاصل کار آنان است.

از تمام اعضاء خانواده عزیزم که در کلیه مراحل زندگی و تحصیلات؛ عشق، ایمان و آرامش را به من هدیه کرده اند و در راه کسب دانش همواره مشوق و یاور من بوده و با قبول مشقات برای خود، راه تحصیل مرا هموار نموده اند بی نهایت سپاسگزارم.

در پایان سپاس مساعدتهای مختلف مرکز تحقیقات بین المللی علوم و تکنولوژی پیشرفته ماهانی که اینجانب را در انجام این پایان نامه یاری فرموده اند، از آن مرکز قدردانی می نمایم.

جاوید مکی - بهمن ماه ۷۸

## چکیده

در این پژوهش جریان آرام درجابجایی آزاد برای سیال غیر قابل تراکم و نیوتنی با اعداد پراتل کوچک بین دو استوانه هم مرکز و غیر هم مرکز افقی ساکن با دمای ثابت سطح مورد بحث و بررسی قرار گرفته است. استوانه داخلی گرم ترمی باشد. برای حالت هم مرکز پس از حل معادلات، تاثیر فرم شبکه بر روی جوابها بررسی شده است. در این حالت معادلات مشخصه جریان شامل بقاء جرم، ممنتوم و انرژی با استفاده از روش احجام محدود حل شده اند. با تغییر فرم شبکه، تغییرات مهمی در میدان جریان و دما ایجاد می شود. برای حالت غیر هم مرکز از روش اجزاء محدود برای حل معادلات حاکم استفاده شده است. میدان جریان و دما برای غیر هم مرکزهای افقی و عمودی مختلف در عدد رایلی  $10^5$  و نسبت شعاع  $2/6$  حل شده است. تاثیرات عدد پراتل بر روی میدان جریان و توزیع دما و انتقال حرارت بررسی شده است. برای کنترل صحت برنامه، ضریب انتقال حرارت هدایتی معادل ( $K_{eq}$ ) برای عدد پراتل 0.7 با نتایج تجربی مقایسه شده است.

## فهرست مطالب

صفحه	عنوان	
۱	پیشگفتار	فصل اول
۲	مقدمه.....	۱-۱
۳	مروری بر کارهای گذشته.....	۲-۱
۶	روشهای تحقیق و پژوهش.....	۳-۱
۷	روش تحقیق و بررسی در این پژوهش.....	۴-۱
۹	مفاهیم اولیه در روش اجزاء محدود و معادلات حاکم	فصل دوم
۱۰	مقدمه.....	۱-۲
۱۰	روش باقیمانده های وزنی.....	۲-۲
۱۰	تابع شکل.....	۳-۲
۱۳	بی بعد (نرمالایز) کردن.....	۴-۲
۱۴	المانهای ایزوپارامتریک.....	۵-۲
۱۵	انتگرال گیری عددی.....	۶-۲
۱۵	تبدیلات مشتقات مرتبه اول.....	۷-۲
۱۷	جریانهای آرام و درهم.....	۸-۲
۱۷	معادلات حاکم بر جریان.....	۹-۲
۱۸	معادلات بی بعد حاکم بر جریان.....	۱۰-۲
۱۹	شرایط مرزی.....	۱۱-۲
۲۱	روش انفصال	فصل سوم
۲۲	مقدمه.....	۱-۳
۲۲	انفصال در روش تفاضل محدود و مفهوم آن.....	۲-۳
۲۲	ساختمان معادله انفصال.....	۱-۲-۳
۲۳	روشهای بدست آوردن معادلات انفصال.....	۲-۲-۳
۲۳	بدست آوردن معادله انفصال با استفاده از حجم کنترل.....	۳-۲-۳

۲۴	..... معادله دیفرانسیل کلی	۱-۳-۲-۳
۲۴	..... طرح‌های تفاضل مرکزی، بالادست، نمایی، پیوندی، توانی	۴-۲-۳
۲۵	..... طرح تفاضل مرکزی	۱-۴-۲-۳
۲۷	..... طرح بالادست (آپ ویند)	۲-۴-۲-۳
۲۸	..... طرح نمایی	۳-۴-۲-۳
۳۰	..... طرح پیوندی	۴-۴-۲-۳
۳۳	..... طرح قاعده توانی	۵-۴-۲-۳
۳۴	..... شکل تفاضل محدود معادله کلی $\phi$	۵-۲-۳
۳۸	..... خطی کردن جمله چشمه	۱-۵-۲-۳
۳۸	..... ضریب زیر تخفیف	۲-۵-۲-۳
۳۹	..... شکل نهایی معادله انفصال	۶-۲-۳
۴۰	..... گسسته سازی معادلات در روش اجزاء محدود	۳-۳
۴۳	..... شرایط مرزی	۱-۳-۳
۴۴	<b>حل عددی معادلات دیفرانسیل</b>	<b>فصل چهارم</b>
۴۵	..... برنامه کامپیوتری	۱-۴
۴۵	..... شبکه نقاط	۲-۴
۴۶	..... لزوم استفاده از شبکه جابجاشده	۳-۴
۴۹	..... شبکه جابجاشده	۴-۴
۵۰	..... معادلات معنوم	۵-۴
۵۱	..... تصحیح فشار و سرعت	۶-۴
۵۳	..... معادله تصحیح فشار	۱-۶-۴
۵۴	..... معادله فشار	۲-۶-۴
۵۵	..... الگوریتم سیمپلر	۳-۶-۴
۵۶	..... ماتریس کلی و روش حل در روش اجزاء محدود	۷-۴
۵۶	..... ماتریس کلی	۱-۷-۴
۵۹	..... اعمال شرایط مرزی	۲-۷-۴
۶۰	..... حل دستگاه معادلات	۳-۷-۴



۶۱	ارائه نتایج و بررسی آنها	فصل پنجم
۶۲	.....مقدمه	۱-۵
۶۲	.....بررسی صحت روش عددی	۲-۵
۶۲	.....تاثیر فرم شبکه	۱-۲-۵
۶۶	.....بررسی نتایج در حالت غیر هم مرکز	۳-۵
۶۷	.....میدان جریان	۱-۳-۵
۷۱	.....میدان دما (خطوط همدم)	۲-۳-۵
۷۷	.....میدان جریان و دما برای غیرهم مرکزیهای افقی	۳-۳-۵
۷۹	.....بررسی توزیع شعاعی دما	۴-۳-۵
۸۴	.....بررسی ضریب انتقال حرارت هدایتی معادل موضعی	۵-۳-۵
۹۱	.....بحث و نتیجه گیری	۴-۵
۹۳	.....	مراجع
۹۶	.....	پیوست

## فهرست علائم

$a_i$	ضرایب وزنی نقاط گوس
B	نیروهای حجمی
$C_p$	ظرفیت حرارتی
$D_i, D_o$	قطر استوانه داخلی و خارجی
e	المان
F	بردار شرایط مرزی
g	نیروی جاذبه
$h = \frac{q_w}{(T_i - T_o)}$	ضریب انتقال حرارت موضعی
J	ماتریس ژاکوبین
$ J $	دترمینان ماتریس ژاکوبین
k	ضریب هدایت حرارتی
$K_{eq}$	ضریب هدایت حرارتی موضعی
$L = R_o - R_i$	طول مشخصه
$M_i$	تابع شکل چهار گره ای
m	تعداد نقاط گوس
$N_i$	تابع شکل هشت گره ای
P	فشار
$\tilde{P}_n$	فشار حدسی
$P'$	تصحیح فشار
$Pr = \frac{\nu}{\alpha}$	عدد پرانتل
$q_w = -k \frac{\partial T}{\partial r}$	شار حرارتی برواحد سطح (ازروی سطوح)
r, R	موقعیت شعاعی
$R'$	فاصله از مرکز استوانه داخلی تا استوانه خارجی، برای حالت غیرهم مرکز
$RR = R_o/R_i$	نسبت شعاع

$R_i, R_o$	شعاع استوانه داخلی و خارجی
$r' = \frac{R - R_i}{R' - R_i}$	موقعیت شعاعی بدون بعد
$\dot{Ra} = \frac{\beta g L^3 T_m}{\nu \alpha}$	عدد رایلی
Re	عدد رینولدز
T	دما
$T_i, T_o$	دمای سطح استوانه های داخلی و خارجی
$T_m = \frac{T_i + T_o}{2}$	دمای متوسط
$T' = \frac{T - T_o}{T_i - T_o}$	دمای بدون بعد
u	مولفه سرعت در جهت x
$\tilde{u}_n$	سرعت حدسی در جهت x
v	مولفه سرعت در جهت y
$\tilde{v}_n$	سرعت حدسی در جهت y
$V_r$	مولفه سرعت در جهت r
$V_\theta$	مولفه سرعت در جهت $\theta$
$x_c$	مختصه کلی مرکز المان
$y_c$	مختصه کلی مرکز المان
$\nabla$	گرادیان

### حروف یونانی

$\alpha$	ضریب نفوذ حرارتی
$\beta$	ضریب انبساط حرارتی
$\delta_{ij}$	دلتهای کرونیگر
$\alpha_i$	ضرایب چند جمله ای درونیاب
$\varepsilon$	میزان غیرهم مرکزی
$\varepsilon_h$	میزان غیرهم مرکزی (بطرف راست مثبت)
$\varepsilon_v$	میزان غیرهم مرکزی (بطرف بالا مثبت)

$\eta$	مختصه موضعی المان در جهت y
$\xi$	مختصه موضعی المان در جهت x
$\phi_i$	مقادیر گره ای
$\rho$	دانسیته سیال
$\mu$	لزجت سینماتیکی سیال
$\nu$	لزجت دینامیکی سیال
$\theta$	موقعیت زاویه ای
$\phi$	متغیر عمومی
$\lambda$	بردار مجهولات
$\Gamma$	ضریب نفوذ

### زیرنویس

i	سطح داخلی
o	سطح بیرونی
E	گره شرقی
W	گره غربی
N	گره شمالی
S	گره جنوبی
P	گره وسطی
e	وجه شرقی حجم کنترل
w	وجه غربی حجم کنترل
n	وجه شمالی حجم کنترل
s	وجه جنوبی حجم کنترل
nb	همسایه

## بالا نویس

مقدار بی بعد

مقدار حدسی یا تکرار قبلی

مقدار تصحیح

مقدار کاذب

\*

\*

'

۸

فصل اول

پیشگفتار

## ۱-۱ مقدمه

بر روی جریان سیال و انتقال حرارت در داخل فضای بسته به دلیل اهمیتی که در سیستمهای تبدیل، ذخیره و انتقال انرژی دارند، مطالعات زیادی انجام شده است. انتقال حرارت در اثر جابجایی آزاد در بین دو استوانه هم مرکز و غیر هم مرکز نمونه ای از این جریانها می باشند.

مساله انتقال حرارت بین استوانه های هم مرکز و غیر هم مرکز افقی همراه با جابجایی آزاد یکی از مسائل مهم و قابل بررسی در کاربردهای مهندسی است. در بسیاری از وسایل و ابزارهای صنعتی همچون کلکتورهای خورشیدی، رآکتورهای هسته ای، طراحی مبدلهای حرارتی سیستم های خنک کننده، ایزوله کردن کابین سفینه ها، خنک کاری بسیاری از تجهیزات الکتریکی و الکترونیکی همانند کابلهای انتقال برق و لنتاژ بالا و همچنین بویلرها و... از این هندسه استفاده میشود، لذا مطالعه و بررسی آن در طراحی ابزارهای علمی و صنعتی دارای جایگاه ویژه ای است.

بدلیل غیر متقارن بودن هندسه غیر هم مرکز و پیچیدگی در شبکه بندی و حل آن، تحقیقات کمتری نسبت به حالت هم مرکز انجام شده است. با این وجود مطالعات تجربی و تئوری بر روی جابجایی آزاد بین دو استوانه هم مرکز و غیر هم مرکز صورت گرفته است. این مطالعات مشخص کرده اند که نیروی شناوری تاثیر اصلی را بر روی حرکت سیال بین دو استوانه هم مرکز داشته و باعث به وجود آمدن دو سلول هلالی شکل متقارن نسبت به محور عمودی می شود. سیال مجاور استوانه گرم داخلی، گرم شده و بطرف بالا حرکت می کند. نزدیک بالای استوانه داخلی، سیال بشکل جت حرارتی از روی آن جدا می شود. این جت به طرف استوانه خارجی در قسمت بالای مجرا حرکت می کند. بدلیل سرد بودن استوانه خارجی، سیال در مجاور آن بلافاصله سرد شده و به طرف پایین استوانه خارجی حرکت می کند. سیال در حال حرکت بسمت پایین مجرا، در این ناحیه با گرادیان فشار معکوس مواجه می شود که این گرادیان نیرویی به سیال وارد کرده و آنرا از دیواره پایینی استوانه خارجی دور می کند و بطرف پایین استوانه داخلی می راند. در نتیجه این پدیده یک حرکت سیکلی تولید می شود. همین مسئله تاثیر قابل ملاحظه ای بر روی انتقال حرارت دارد زیرا مد انتقال حرارت را از هدایت خالص به ترکیبی از انتقال حرارت هدایتی و جابجایی تبدیل می کند.