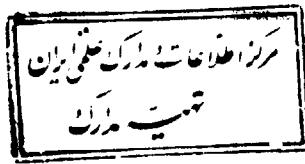
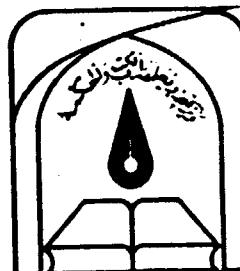


بِسْمِ اللّٰهِ الرَّحْمٰنِ الرَّحِيْمِ

۝۝۝۝۝۝



۱۴۰۰ / ۱۳۸۰



دانشگاه تربیت مدرس

دانشکده فنی و مهندسی

۰۱۱۵۷۸

پایان نامه دوره کارشناسی ارشد مهندسی مکانیک (تبديل انرژی)

طراحی و ساخت مبدل حرارتی مایع-گاز (رادیاتور) با
استفاده از لوله های گرمایی

صادق خداویسی

استاد راهنما

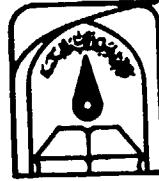
دکتر مهدی معرفت

استاد مشاور

مهندس سید جلال قائم مقامی

اسفند ۱۳۷۹

۴۷ کم



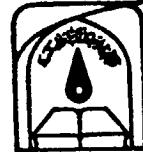
دانشگاه تریست مدرس

تاییدیه هیات داوران

آقای صادق خداویسی پایان نامه ۶ واحدی خود را با عنوان طراحی و ساخت مبدل حرارتی مایع - گاز (رادیاتور) با استفاده از لوله های گرمایی در تاریخ ۷۹/۱۲/۲۰ ارائه کردند.
اعضای هیات داوران نسخه نهائی این پایان نامه را از نظر فرم و محتوى تایید و پذیرش آنرا برای تکمیل درجه کارشناسی ارشد رشته مهندسی مکانیک با گرایش تبدیل انرژی پیشنهاد می کنند.

اعضاي هيات داوران	نام و نام خانوادگي	امضاء
۱- استاد راهنمای:	آقای دکتر معرفت	
۲- استاد مشاور:	آقای مهندس قائم مقامی	
۳- استادان ممتحن:	آقای دکتر مظاہری	
۴- مدبر گروه:	آقای دکتر انصاری	
(یا نماینده گروه تخصصی)		

این تاییدیه در تاریخ ۷۹/۱۲/۲۰ توسط هیات داوران پایان نامه / رساله مورد تایید قرار گرفته است.
نماینده استاد راهنمای:



آیین نامه چاپ پایان نامه (رساله) های دانشجویان دانشگاه تربیت مدرس

نظر به اینکه چاپ و انتشار پایان نامه (رساله) های تحصیلی دانشجویان دانشگاه تربیت مدرس، میمّن بخشی از فعالیتهای علمی - پژوهشی دانشگاه است بنابراین به منظور آگاهی و رعایت حقوق دانشگاه، دانش آموختگان این دانشگاه نسبت به رعایت موارد ذیل متعهد می شوند:

ماده ۱ در صورت اقدام به چاپ پایان نامه (رساله) خود، مراتب را قبلاً به طور کتبی به «دفتر نشر آثار علمی» دانشگاه اطلاع دهد.

ماده ۲ در صفحه سوم کتاب (پس از برگ شناسنامه)، عبارت ذیل را چاپ کند:
«کتاب حاضر، حاصل پایان نامه کارشناسی ارشد / رساله دکتری نگارنده در رشته مهندسی مکانیک است
که در سال ۱۳۷۶ در دانشکده فنی تکنیکی دانشگاه تربیت مدرس به راهنمایی سرکار خلیم / جناب
آقای دکتر محمد میرزا، مشاوره سرکار خلیم / جناب آقای دکتر ناصر مسافر و مشاوره سرکار
خلیم / جناب آقای دکتر از آن دفاع شده است.»

ماده ۳ به منظور جبران بخشی از هزینه های انتشارات دانشگاه، تعداد یک درصد شمارگان کتاب (در هر نوبت
چاپ) را به «دفتر نشر آثار علمی» دانشگاه اهدا کند. دانشگاه می تواند مازاد نیاز خود را به نفع مرکز نشر در
عرض فروش قرار دهد.

ماده ۴ در صورت عدم رعایت ماده ۳، ۵۰٪ بهای شمارگان چاپ شده را به عنوان خسارت به دانشگاه تربیت
مدرس، تأثیه کند.

ماده ۵ دانشجو تعهد و قبول می کند در صورت خودداری از پرداخت بهای خسارت، دانشگاه می تواند خسارت
مذکور را از طریق مراجع قضایی مطالبه و وصول کند؛ به علاوه به دانشگاه حق می دهد به منظور استیفاده
حقوق خود، از طریق دادگاه، معادل وجه مذکور در ماده ۴ را از محل توقيف کتابهای عرضه شده نگارنده
برای فروش، تأمین نماید.

ماده ۶ اینجانب صادر حداقتی دانشجوی رشته مهندسی مکانیک مقطع کارشناسی ارشد تعهد فوق
و ضمانت اجرایی آن را قبول کرده، به آن ملتزم می شوم.

نام و نام خانوادگی: *محمد رضا خداویسی*

تاریخ و امضا: *۱۳۹۲/۰۸/۱۵*

تقدیم به

مادر عزیزم

و

پدر گرامیم

تشکر و قدردانی

من لم يشكر المخلوق ، لم يشكر الخالق

حمد و سپاس ایزد منان ، که آفرینش را با تعلیم و تعلم همراه ساخت . با سپاس فراوان از زحمات بی دریغ جناب آقای دکتر مهدی معرفت ریاست محترم بخش مهندسی مکانیک و جناب آقای مهندس سید جلال قائم مقامی که بدون همکاری و راهنمایی های ارزنده ایشان انجام این پایان نامه مقدور نبود و با تشکر از مدیر گروه تبدیل انرژی آقای دکتر انصاری و سایر اساتید گروه و تشکر از دوستان که در این امر مرا یاری داده اند .

چکیده:

لوله‌های گرمایی و سایلی با قابلیت انتقال حرارت بالا هستند که انتقال حرارت در آنها به صورت پیوسته و بدون استفاده از هر گونه وسیله مکانیکی یا الکتریکی انجام می‌شود. به طوری که این لوله‌ها تحت هر شرایطی بر روی زمین و یا در فضا کارائی لازم را دارند و محدوده کارکرد دمایی بسیار وسیع (از 4°K تا 2600°K) دارند [۱]. همچنین انتقال گرما بین دو محیط، با اختلاف دمایی بسیار کم امکان‌پذیر می‌باشد.

هر لولة گرمایی شامل ظرف، سیال کارگر و فتیله می‌باشد، در صورتیکه لولة گرمایی بدون فتیله باشد یعنی عمل برگشت مایع از چگالنده به تبخیر کننده توسط نیروی جاذبه صورت بگیرد لوله گرمایی را ترموسیفون دو فازی می‌گویند در این پروژه یک مبدل حرارتی مایع - گاز (رادیاتور) با استفاده از ترموسیفونهای دو فازی طراحی و ساخته شده است، بدین صورت که آب گرم در قسمت تبخیر کننده از روی مجموعه ترموسیفونها عبور می‌کند و حرارت از آب گرم به قسمت تبخیر کننده منتقل می‌شود و سیال کارگر تبخیر شده به سمت چگالنده می‌رود و عمل چگالش با استفاده از یک منبع سرد (توسط دمیدن هوا بر روی چگالنده) انجام می‌گیرد و سیال کارگر به سمت تبخیر کننده بر می‌گردد و این عمل به صورت پیوسته ادامه می‌یابد.

نتایج نشان می‌دهد محدودیت جوش حداقل مقدار محدودیت گرمایی است که به ازاء هر ترموسیفون 160 وات می‌باشد که در شرایط طرح، ظرفیت هر ترموسیفون 10^3 وات است و بنابراین به محدوده بحرانی نمی‌رسد. آزمایش نشان می‌دهد، مبدل حرارتی مذبور به ازاء دبی 6 لیتر در دقیقه آب گرم 80 درجه سانتی گراد، توانایی انتقال 1730 وات را دارا می‌باشد. نتایج ضریب انتقال حرارت خارج چگالنده در حالت تنوری و آزمایش همخوانی خوبی دارند، همچنین ضریب انتقال حرارت داخل چگالنده با افزایش دبی آب گرم (افزایش شار حرارتی) افزایش می‌یابد.

کلمات کلیدی: لوله گرمایی - ترموسیفون - مبدل حرارتی - رادیاتور

فهرست مطالب

صفحه	عنوان
۱	مقدمه
فصل اول - لوله‌های گرمایی و موارد کاربرد آنها	
۲	۱-۱- تاریخچه
۳	۱-۲- معرفی لوله گرمایی
۵	۱-۳- سیال کارگر
۸	۱-۴- سازه فتیله
۱۲	۱-۵- تقسیم بندی لوله گرمایی بر اساس طرح و شکل ساختمانی
۱۷	۱-۶- کاربرد لوله‌های گرمایی
فصل دوم - نظریه لوله‌های گرمایی	
۲۲	۲-۱- مقدمه
۲۲	۲-۲- خاصیت مویننگی
۲۲	۲-۲-۱- کشش سطحی
۲۴	۲-۲-۲- فشار مویننگی
۲۶	۲-۳- تنظیم فشار در لوله گرمایی
۲۷	۲-۴- تحلیل جریان مایع در لوله گرمایی
۳۰	۲-۵- تحلیل جریان بخار در لوله گرمایی
۳۱	۲-۵-۱- حل تحلیلی برای جریان بخار غیر قابل تراکم
۳۷	۲-۶- ویژگیهای دمایی لوله گرمایی

فصل سوم - محدودیت های لوله گرمایی

۴۱	۱-۳-۱ - مقدمه
۴۳	۲-۳-۲ - محدودیت مؤیننگی (محدودیت فتیله)
۴۴	۳-۳ - محدودیت جوش
۴۴	۱-۳-۳ - پدیده جوش
۴۶	۲-۳-۳ - جوش هسته‌ای و تشکیل حباب
۴۸	۳-۳-۳ - شار حرارتی بحرانی در فتیله
۵۰	۴-۳ - محدودیت صوتی
۵۴	۵-۳ - محدودیت روند فرآیند (کشیده شدن مایع به وسیله بخار)
۵۵	۳ - ۶ - محدودیت روند فرآیند و تلاطم در ترموسیفونها
۵۹	۷-۳ - محدودیت خشک شدن
۶۰	۸-۳ - حداقل مقدار سیال کارگر
۶۱	۱-۸-۳ - تحلیل اول
۶۲	۲-۸-۳ - تحلیل دوم

فصل چهارم - طراحی، ساخت و آزمایش مبدل حرارتی مایع - گاز (رادیاتور)

۶۷	۱-۴ - مقدمه
۶۷	۲-۴ - مراحل طراحی
۶۸	۱-۲-۴ - انتخاب سیال کارگر و لوله مورد استفاده
۷۰	۲-۲-۴ - بررسی تحلیل عکس العمل ترموسیفون در شرایط کاری
۸۰	۳-۲-۴ - محاسبه محدودیت‌ها
۸۳	۴-۲-۴ - طراحی رادیاتور اتومبیل با استفاده از ترموسیفون
۸۵	۳-۴ - مراحل ساخت و نصب

۸۹	۴-۴- نتایج تجربی عکس العمل مبدل حرارتی
۸۹	۴-۱- شرح دستگاه آزمایش
۹۲	۴-۲- آزمایش اول
۹۳	۴-۳- آزمایش دوم
۹۴	۴-۴- آزمایش سوم
۹۶	۴-۵- آزمایش چهارم
۹۷	۴-۶- آزمایش پنجم
۹۸	۴-۷- آزمایش ششم
۹۹	۴-۸- آزمایش هفتم
۱۰۰	۴- بررسی خطاهای آزمایش

فصل پنجم - نتیجه گیری و پیشنهادات

۱۰۲	۱-۱- مقدمه
۱۰۲	۱-۲- نتایج
۱۰۴	۱-۳- پیشنهادات
۱۰۵	منابع و مراجع
۱۰۷	واژه‌نامه فارسی به انگلیسی
۱۱۱	واژه‌نامه انگلیسی به فارسی

نماهه:

m^2	سطح مقطع عرضی	A
m^2	سطح آزاد جلویی	A_{fr}
m^2	سطح مقطع عرضی بخار	A_v
m^2	سطح مقطع عرضی فتله	A_w
-	عدد بوند	B_0
m/s	سرعت صورت	C
$j/(kg \cdot K)$	ظرفیت گرمایی ویژه	C_p
$j/(kg \cdot K)$	ظرفیت گرمایی ویژه مایع در فشار ثابت	C_{pl}
m	قطر بخار داخل لوله	D_v
m	قطر	D
-	ضریب اصطکاک	f_d
m/s^2	شتاب جاذبه	g
j	انتالپی	h
$w/(m^2 \cdot K)$	ضریب انتقال چگالنده	h_c
J/kg	گرمای نهان تبخیر	h_{fg}
$w/(m^2 \cdot K)$	ضریب انتقال حرارت تبخیر کننده	h_e
j	انتالپی بخار اشیاع	h_g
-	نرخ جریان حجمی مایع یا بخار بی بعد	j^*
$w/(m^2 \cdot K)$	هدایت گرمایی	k
m^2	نفوذپذیری	k
$\frac{1}{m}$	انحناء	k
m	طول قسمت آدیباپاتیک	L_a

m	طول قسمت چگالنده	L_c
m	طول قسمت تبخیر کننده	L_e
m	طول کل لوله گرمایی	L_t
m	طول مؤثر لوله گرمایی	L_{eff}
kg/s	دبی جرمی	\dot{m}
kg/s	دبی جرمی مایع	\dot{m}_l
kg/s	دبی جرمی بخار	\dot{m}_v
-	عدد ماخ	M_a
متر/تعداد پرهها	گام پره	N_f
-	عدد ناسلت	Nu
-	عدد ناسلت حباب	Nu_b
$\frac{N}{m^2}$	فشار	P
$\frac{N}{m^2}$	فشار اتمسفر	p_{atm}
-	عدد پرانتل	P_r
W	نرخ انتقال حرارت	Q
W	حرارت خروجی چگالنده	Q_c
W	حرارت ورودی به تبخیر کننده	Q_e
W	انتقال حرارت کل	Q_{max}
m	شعاع داخلی لوله	r_i
m	شعاع بیرونی لوله	r_o
m	شعاع حباب	R_b
-	عدد رینولدز	R_e
-	عدد رینولدز مایع	R_{el}

-	عدد رینولدز ماغزیم مایع	$R_{el,max}$
-	عدد رینولدز بخار	R_{ev}
-	عدد رینولدز بر مبنای قطر	R_{eD}
m	شعاع تخلخل مؤثر	R_{eff}
$j/(kg \cdot K)$	ثابت گاز	R_g
m	شعاع هیدرولیکی	R_h
m	شعاع انحنای هلالی	R_{men}
$\frac{N}{m^2}$	نش	S
m	ضخامت دیواره	t
$^{\circ}K$	دما	T
$^{\circ}K$	دما ناحیه سرد یا چگالنده	T_c
$^{\circ}K$	دما ناحیه تبخیر کننده	T_e
$^{\circ}K$	دما ناحیه گرم	T_h
$^{\circ}K$	دما اشباع	T_{sat}
$^{\circ}K$	دما بخار	T_v
$^{\circ}K$	دما محیط	T_{∞}
$W/(m^2 \cdot K)$	ضریب انتقال حرارت کل	U
m/s	مؤلفه سرعت شعاعی	v
m/s	سرعت بخار در مرز مشترک بخار فتیله	v_s
m^3	حجم مایع	V_1
m^3	حجم کل	V_t
-	نسبت حجم مایع به حجم کل	V'

m/s	مولفه محوری سرعت	w
m/s	سرعت متوسط محوری	\bar{w}
m	عرض یا عمق شیار	W
-	عدد و برع	We
-	مختصات محور	Z
$\frac{m^2}{m^3}$	نسبت سطح انتقال حرارت به حجم مبدل حرارتی	α
m	ضخامت فیلم مایع	δ
m	ضخامت پره	δ_f
$\frac{N}{m^2}$	اختلاف فشار	ΔP
$\frac{N}{m^2}$	افت فشار مایع	ΔP_i
$\frac{N}{m^2}$	افت فشار بخار	ΔP_v
$\frac{N}{m^2}$	افت فشار مایع ناشی از تأثیر نیروی جاذبه	ΔP_g
$^\circ K$	اختلاف دمای قسمت چگالنده	ΔT_c
$^\circ K$	اختلاف دمای قسمت تبخیر کننده	ΔT_e
-	کارآئی پره	η_r
-	کارآئی کل سطح انتقال حرارت	η_h
$^\circ$	زاویه تماس مایع با ظرف	θ_{men}
kg/m^3	جرم حجمی	ρ
$kg/(m \cdot s)$	گرانروی دینامیکی	μ
m^2/s	گرانروی سینماتیک	ν
N/m	کشش سطحی	σ
-	نسبت سطح جریان آزاد به سطح جلویی	σ_s

-	تخلخل فتیله	φ
rad	زاویه شب نسبت به افق	ϕ
	زیر نویس	
	آدیاباتیک	a
	متوسط	av
	چگالنده	c
	مویننگی	cap
	تبخیر کننده	e
	مؤثر	eff
	رونده فرآیند	ent
	خارجی	ext
	ورودی	in
	فاز مایع	l
	ماگزینم	Max
	حداقل	Min
	خروجی	Out
	اشباع	Sat
	فاز بخار	v