

تاریخچه‌ای از انتقال حرارت

محمود یعقوبی^{*}، خالد کریمی^{*} و مجید ملکی^{**}

دانشکده مهندسی دانشگاه شیراز^{*} بخش مهندسی مکانیک دانشگاه ماریلند امریکا^{**}

چکیده: یکی از زیرشاخه‌های مهندسی مکانیک و مهندسی شیمی، انتقال حرارت است. کاربرد انتقال گرمایی به دلیل کاربرد گسترده آن در صنایع مختلف بر مبنای پدیدهای فیزیکی بسیار مهمی استوار شده که توسط دانشمندان و محققان از قرن شانزدهم به تدریج شناخته و ارائه شده است. داشش پایه و پدیدهای اصلی علم انتقال حرارت در فاصله سال‌های ۱۹۳۰-۱۸۸۰ مدون شده و کاربردهای عمده آن از سال ۱۹۳۰ تا کنون گسترش یافته است و هر ساله نیز به مراتب بیشتر می‌شود. در این مقاله تلاش شده است تاریخچه مختصه از روند توسعه دانش انتقال گرمایی و پدیدهای مرتبط با آن از قرن شانزدهم تا ابتدای نیمه دوم قرن بیستم گردآوری و ارائه شود. این اطلاعات عمدتاً از مرجع چهار اقتباس شده، ولی سعی شده است که از سایر منابع موجود به خصوص دانشنامه بریتانیکا نیز استفاده شود. برای هر یک از پدیده‌های شناسایی شده مرجع جدیدی اضافه شده است تا خوانندگان در صورت علاقه بتوانند پدیده مربوط را به طور مفصل در مرجع مربوط پیدا و مطالعه کنند. در انتهای مراجع و فعالیت‌های حاضر در زمینه انتقال حرارت اشاره شده است تا علاقه‌مندان با منابع جدید نیز آشنایی پیدا کنند.

واژه‌های کلیدی: انتقال حرارت، گرمایی، انرژی، قوانین انتقال گرمایی.

۱. مقدمه

توسعه علوم مهندسی و گسترش زمینه‌های مختلف آن چنان گسترده است که آموختن آن در هر یک از شاخه‌های مهندسی نه تنها غیرممکن است، بلکه دنبال کردن آن نیز به سادگی امکان‌پذیر نیست. اگر در گذشته یک دانشمند در همه زمینه‌های فلسفی، پژوهشی و نجوم فاضل شناخته می‌شد، امروزه ادعای تسلط حتی در یکی از زیرشاخه‌های یکی از گروه‌های علوم مهندسی مثلًاً انتقال حرارت در مهندسی مکانیک غیرممکن است. طبق بررسی‌های انجام شده در چند سال گذشته فقط زیرشاخه‌های اصلی مهندسی مکانیک شامل ۸۳ دسته است [۱] که یکی از آنها مبحث انتقال حرارت است.

سرگذشت علوم حرارتی وابسته به علم ترمودینامیک است [۲]. در ابتداء انتقال حرارت به عنوان مبحثی در فیزیک و سپس در ترمودینامیک مطرح و به تدریج به عنوان یک درس مستقل ارائه شده است. دانش پایه انتقال حرارت به صورت سیستماتیک طی سال‌های ۱۹۳۰-۱۸۸۰ میلادی بنیاد نهاده شده [۳] و کاربرد آنها در زمینه‌های مختلف به طور گسترده از سال ۱۹۳۰ تا کنون ادامه داشته است. گسترش زمینه‌های انتقال حرارت آنچنان زیاد شده است که به صورت دروس جداگانه در زمینه‌های جابه‌جایی، هدايت و تشعشع در دوره‌های کارشناسی ارشد و دکترا هر کدام در یک الی ۲ درس ارائه می‌شود.

در این مقاله تلاش شده است تاریخچه‌ای از شروع مطالعات در باره گرما و تدوین پدیده‌های مختلف انتقال حرارت بیان و روند تاریخی آن ارائه شود. توسعه تاریخی تئوری انتقال گرما را می‌توان در مقاله‌ها و مجله‌های تاریخ علوم، فناوری، فیزیک و ریاضی یافت. در سال‌های اخیر، تاریخچه انتقال حرارت مورد توجه بسیار واقع شده و موضوعات مختلف انتقال حرارت، خصوصاً از زمان نیوتن به بعد، مورد بررسی منفصل قرار گرفته است [۴].

سرگذشت و گزارش‌های انتقال حرارت اغلب با ذکر اختراع اولین ترمومتر ناتمام هوا توسط گالیله (۱۵۶۴) شروع می‌شود. ظاهراً از گالیله به بعد تا سال ۱۷۵۰ خبری نبوده است تا اینکه در همین سال جوزف بلک^۱ روش رضایت‌بخشی برای اندازه‌گیری میزان گرما ارائه داد. گالیله

(۱۶۲۴)، بویل^۱ (۱۶۶۴)، هوک^۲ (۱۶۶۵) و^۳ (۱۶۹۰) در مورد اینکه تمام پدیده‌های فیزیک مانند گرما، نور، فعالیت شیمیایی، الکتریسیته و مغناطیس دارای توضیحات مکانیکی هستند، نظرهایی را ارائه داده‌اند. به استثنای توسعه ریاضی گرما بعد از ثبت تئوری فوریه در سال ۱۸۰۷ تاریخ توسعه انتقال حرارت مهندسی تقریباً به بیش از ۱۲۰ سال پیش بر می‌گردد. از نظر توسعه مکانیک، اینیشتین (۱۹۳۸) به بررسی یک رفتار غیرمعمول برای بیشتر جنبه‌های اساسی فیزیک در توضیح پدیده‌های حرارتی پرداخت که این موضوع به سرعت نتیجه داد.

مسائل انتقال حرارت و قوانین حاکم بر آنها شامل جريان بخار یا بخار متراکم آب از میان لوله‌ها با صفحه‌ها تاکنون توسط پویسون^۴ در سال ۱۸۳۵، پیکلت^۵ در سال ۱۸۴۱ و تول^۶ در سال ۱۸۶۱ تا به حال مورد بررسی قرار گرفته است. از ابتدای قرن هفدهم تا اواسط قرن نوزدهم مفاهیم اساسی مانند گرما، دما، انرژی، ظرفیت گرمایی، گرمای ویژه، گرمای نهان، انرژی جنبشی و گازها تعریف شدند و قوانین اول و دوم ترمودینامیک به ثبت رسیدند. در این مقاله سعی شده است که نظریات ارائه شده در مورد توسعه انتقال حرارت از زمان نیوتون به بعد تا اواسط نیمه دوم قرن بیستم ذکر شود. برای این منظور، ابتدا به بررسی چگونگی ثبیت ماهیت گرما و مبحث اندازه گیری دما پرداخته شده و سپس به پیشرفت مباحث ترمودینامیکی و قوانین حاکم بر آنها اشاره شده است. در ادامه در مورد توسعه انتقال حرارت جابه‌جایی، هدایت و تشعشع بحث شده است. در خاتمه، به توضیح چگونگی پیشرفت تئوری لایه مرزی و مطرح شدن جریانات متلاطم و روش‌های حل آنها پرداخته شده است. خلاصه‌ای از مطالب نیز در نتیجه گیری نهایی آمده است.

۲. ماهیت گرما

تشخیص ماهیت واقعی گرما و سپس اندازه گیری آن نقش مهمی در توسعه انتقال حرارت در قرن نوزدهم داشت [۵]. ظاهراً بعد از کار گالیله در زمینه گرما و اختراع ترمومتر هوا، کار مهمی در زمینه انتقال حرارت انجام نگرفته است تا اینکه جوزف بلک (۱۷۲۸-۱۷۹۹) چهار تمايز بین گرما و

۱. Boyle

۲. Hook

۳. Huygnes

۴. Poisson

۵. Peclet

۶. Toule

دما را ارائه کرد و نشان داد که ماده دارای مشخصه "ظرفیت گرمای" است که بعدها این تعریف به عبارت "گرمای ویژه" تغییر یافت. همچنین، بلک نشان داد که مقادیر مشخصه گرمای در طول تغییر حالت فیزیکی مانند ذوب و تبخیر ناپذیرند و در طول تغییرات معکوس مانند انجماد و چگالش نمایان می‌شود. کشف گرمای نهان بعدها توسط جیمز وات^۱ (۱۷۳۶-۱۸۱۹) در طراحی کندانسور جداساز برای موتور بخار به کار گرفته شد. این اصل در بسیاری از پیشرفت‌های بعدی نقش اساسی داشت. علاوه بر آن، بلک مدهای انتقال حرارت، تشعشع، جابه‌جایی و هدایت را از هم جدا کرد. توضیحات بیشتر در این خصوص در مرجع [۲] آمده است.

بلک در جداسازی مفهوم گرمای و دما نقش بزرگی داشت. مفهوم گرمای هرچند به صورت یک اصل در آمده بود، ولی هنوز به عنوان یک سیال الاستیک، قابل اندازه‌گیری، غیرقابل تولید و فناناپذیر مورد توجه قرار می‌گرفت. این مفهوم را لاوازیه^۲ (۱۷۴۳-۱۷۹۴) کالری^۳ نامید. از نظر مولکولی، دانیل برنولی^۴ (۱۷۰۰-۱۷۸۲) جزو اولین کسانی بود که سعی کرد انرژی گرمایی را در ترم‌های حرکت مولکولی ارائه دهد و در سال ۱۷۳۸، قانون بویل را با این فرض که در دمای ثابت، سرعت متوسط ذرات در گاز ثابت می‌ماند، توضیح داد.

روبرت بویل^۵ (۱۶۹۱-۱۶۲۷) آزمایش‌های مختلفی را با استفاده از پمپ هوا انجام داد و به این واقعیت پی بردا که آب گرم در فشار پایین می‌جوشد. بنابراین، با قانون بویل می‌توان توضیح خیلی مناسبی از مفهوم گرمای در حالت افزایش حرکت ذره‌های کوچک گاز ارائه داد. تئوری جنبشی گازها تا سال ۱۸۵۰ هیچ‌گونه پیشرفتی نداشت. در سال ۱۸۵۹، مаксول^۶ (۱۸۳۱-۱۸۷۹) مفهوم برنولی را روشن ساخت و قانون توزیع سرعت‌ها را به دست آورد و برای سرعت گازها با استفاده از مفهوم فاصله آزاد میانگین توضیحاتی داد. در سال ۱۷۸۹، بنجامین تامسون^۷ (۱۷۳۵-۱۸۱۴) تحقیقات خود را در زمینه منبع گرماییکه با اصطکاک تحریک می‌شود، ارائه داد. او نشان داد که گرمای نمی‌تواند جزء ماده باشد و باید نوعی حرکت باشد. آزمایش‌های او با تولید

۱. James Watt

۲. Lavaisier

۳. Calorique

۴. Danile Bernoulli

۵. Robert Boyle

۶. Maxwel

۷. Benjamin Thempson

اصطکاک توب نشان داد که می‌توان گرمای پایان ناپذیری را تولید کرد. ژول^۱ (۱۸۸۹-۱۸۱۸) در سال ۱۸۴۰ کارهای آزمایشگاهی بزرگی انجام داد. او در مقاله مشهور خود در سال ۱۸۴۳ که اثرهای گرمکننده مغناطیسی - الکتریسیته را توضیح می‌داد، به طور واضح رابطه میان کار و گرما و معادل مکانیک گرما را نیز ارائه داد. این معادل به عنوان "معادل ژول" شناخته شد. کار ژول در تولید گرما به وسیله جریان الکتریسیته به عنوان قانون ژول (قانون الکتریکی) شناخته شده است. ضریب $\frac{\text{mkg}}{\text{cal}}$ ^۲ که به دست آمد، برای معادل کار مکانیکی به گرما تا مدت‌ها بهترین و دقیق‌ترین مقدار به دست آمده بود. بعد از تعیین و اثبات رابطه کار مکانیک و گرما توسط ژول، گرما مکرراً به صورت شکلی از انرژی معرفی شد. کار ژول موقعیتی آزمایشگاهی محکم و ثابتی را برای پیوستگی انرژی فراهم کرد. در سال ۱۸۴۲ نیز مایر^۳ (۱۸۷۸-۱۸۱۴) معادله گرما و کار را اثبات کرد. کار او ابتدا ناچیز شمرده شد، ولی بیست سال بعد اهمیت کار او در انگلیس آشکار شد.

۳. اندازه‌گیری دما

اختراع اولین ترمومتر به گالیله نسبت داده می‌شود. در سال ۱۷۰۱، نیوتون (۱۶۲۴-۱۷۲۷) مقاله‌ای درباره گرما منتشر کرد که مرجعی برای قانون سرمایش نیوتون شد [۴]. نیوتون از یک ترمومتر روغنی با مقیاس معقول استفاده کرد. در این ترمومتر، دمای انجماد آب صفر و دمای بدن انسان ۱۲ در نظر گرفته شده بود. نیوتون فرض کرد که برای فواصل کوچک دمایی، نرخ سردشدن جسم داغ با اختلاف دما میان جسم و محیط اطراف آن متناسب است. این مفهوم، مهم‌ترین تعریف ضریب انتقال حرارت بود. تا اوایل قرن هجدهم حدود ۳۵ مقیاس مختلف دمایی اختراع شد. فیزیکدان آلمانی، فارنهایت^۳ (۱۷۳۶-۱۶۸۶)، ترمومتر الکلی را در سال ۱۷۰۹ و ترمومتر جیوه‌ای را در سال ۱۷۱۴ اختراع و مقیاس دمایی فارنهایت را ایجاد کرد. این مقیاس هنوز هم در آمریکا به صورت معمول استفاده می‌شود. اساس این مقیاس روی ۳۲ برای نقطه انجماد آب و ۲۱۲ برای نقطه جوش است که فاصله بین آن دو به ۱۸۰ قسمت مساوی تقسیم شده است.

اولین مقیاس سانتیگراد را منجم سوئی^۴ (۱۷۴۴-۱۷۰۱)، در سال ۱۷۴۲ کشف

۱. Joule

۲. Moyrer

۳. Fahrenheit

۴. Celsius

کرد. این مقیاس به افتخار او در سال ۱۹۴۸ به سلسیوس تغییر اسم یافت. در سال ۱۸۴۸، فیزیکدان انگلیسی، ویلیام تامسون^۱، (بعد از کلوین) سیستمی را پیشنهاد کرد که از درجه سلسیوس ولی با راه حل صفر مطلق $15^{\circ}\text{C}/273$ - استفاده می‌کرد که واحد این مقیاس به عنوان کلوین شناخته شد. هر درجه کلوین برابر $1^{\circ}\text{C}/273$ نقطه سه‌گانه (تعادل در سه فاز گاز، مایع و جامد) آب خالص تعریف شده است [۶]. صفر مطلق دمایی است که مولکول‌های یک ماده کمترین مقدار انرژی را دارند. چون در مقیاس کلوین و مقیاس سلسیوس اختلاف دمای نقاط ذوب و جوش آب 100° درجه است، بنابراین یک درجه کلوین برابر با یک درجه سلسیوس می‌باشد. در همان سال‌ها، مقیاس دیگری با راه حل صفر مطلق $459^{\circ}\text{F}/67^{\circ}\text{C}$ - توسط رانکین^۲ ارائه و مقیاس دمایی رانکین نامیده شد.

۴. مفاهیم ترمودینامیک

با شناخت ماهیت واقعی گرما، دانشمندان مسیر مشخصی را در علم انتقال حرارت پیدا کردند [۴]. سدی کارنو^۳ ($1761-1831$) که خود نیز در ابتدای پیوستگی انرژی نقش مهمی داشت، در سال ۱۸۲۴ نشان داد که گرما و کار شرایط برگشت پذیر دارند [۶] و نیز بازده موتور برگشت پذیر به دمای منبع گرمایی بستگی دارد. کار کارنو در مدت زندگی اش کمتر مورد توجه قرار گرفت. در سال‌های $1830-1850$ که پیوستگی انرژی مورد بحث دانشمندان بود، وات موتور بخار را توسعه داد و نیاز به روشی برای مقایسه موتورها به تعیین عملکرد یک موتور به عنوان نسبت کار خروجی به مصرف سوخت انجامید. در سال ۱۸۴۸، هلمولتز^۴ ($1821-1894$) اساس پیوستگی جرم را به صورت عمومی در مقاله‌اش توضیح داد. وی در مقاله‌اش اشاره کرده است که اولین موتور بخار در سال ۱۶۸۷ توسط پاپین^۵ ($1650-1715$) طراحی شد و در همان زمان پمپ‌های آبی برای کار در معادن زغال سنگ توسط ساوری^۶ ($1650-1715$) و نیوکومن^۷ ($1663-1729$) ساخته شد.

۱. William Thompson

۲. Rankine

۳. Sadi Carnot

۴. Helmholtz

۵. Papin

۶. Savery

۷. New Comen

ژول نیز با همکاری لرد کلوین اولین شرح کامل و واضح مفهوم انرژی را در سال ۱۸۷۴ ارائه داد.

دستاوردهای کارنو توسط کولیوس^۱ و لرد کلوین گسترش یافت. آن دو، یانیه کلاسیک قانون دوم ترمودینامیک را به ترتیب در سال‌های ۱۸۵۰ و ۱۸۵۱ انتشار دادند. باکارهای این دو دانشمند تا سال ۱۸۶۵ پایه ترمودینامیک کلاسیک به طور ثابت و محکم در دو قانون اول و دوم ترمودینامیک فرمولبندی شد. همچنین، لرد کلوین از قانون دوم ترمودینامیک، دمای صفر مطلق را به دست آورد. هلموت در سال ۱۸۲۲، مفهوم "انرژی آزاد"^۲ را معرفی کرد. سلیوس نیز مفهوم انتروپی را در سال ۱۸۶۵ معرفی کرد.

در سال ۱۸۷۰، بولتزمن^۳ (۱۸۴۴-۱۹۰۶) مجموعه‌ای از مقالات درباره قانون دوم ترمودینامیک را منتشر کرد و این مقالات مربوط به مبادله انرژی می‌شدند که از قوانین مکانیکی و تئوری احتمالات^۴ در مورد حرکت اتم‌ها در آنها استفاده شده بود. او نشان داد که قانون دوم ضرورتاً آماری می‌باشد و چون تعادل پایدارترین حالت یک سیستم است، پس در نهایت به حالت تعادل ترمودینامیکی می‌رسند. همچنین، بولتزمن کار ماکسول در تئوری جنبشی گازها را در سال ۱۸۷۷ گسترش داد و انتروپی را در ترم‌های احتمال، تعریفی دوباره کرد. وی قانون عمومی توزیع انرژی^۵ در میان قسمت‌های مجزای یک سیستم را در یک دمای مخصوص کشف کرد که این قانون به قانون ماکسول - بولتزمن مشهور شد. این قانون بیان می‌کند که مقدار میانگین انرژی که حرکت یک اتم در جهات مختلف دارد، یکسان است. او یک معادله برای تغییر توزیع انرژی در میان اتم‌های مجموعه‌های اتمی به دست آورد که پایه مکانیک آماری را تشکیل داد. بزرگ‌ترین موفقیت بولتزمن در توسعه مکانیک آماری بود. او نشان داد که چگونه خواص اتم‌ها (همانند جرم، وزن و ساختار) و خواص قابلیت ماده (مانند ولزجت (گرانزوی)), ضریب هدایت و ضریب پخش را تعیین می‌کنند. در سال ۱۹۰۰، ماکس پلانک^۶ (۱۸۵۸-۱۹۴۷) مفهوم کواتوم انرژی^۷ را ارائه داد و بررسی در مورد ترمودینامیک توسط باس^۸، انشتین^۹، فرمی^{۱۰} و

۱. Colius

۲. Boltzmann

۳. Max Planck

۴. Bose

۵. Enestien

۶. Fermi

دیراک^۱ شروع شد.

اونس^۲ (۱۸۵۳-۱۹۲۶)، برنده جایزه نوبل در فیزیک در سال ۱۹۱۳، تابع ترمودینامیکی انتالپی را معرفی کرد که گیبس^۳ (۱۸۳۹-۱۹۰۳) مؤسس ترمودینامیک شیمیایی، با استفاده از تعریف انتالپی آزاد، تابع گیبس را تعریف کرد. در ضمن، پدیده‌های "فوق هدایتی" نزدیکی دمای صفر مطلق توسط اونس کشف شد. در سال ۱۹۰۶، نرنست^۴ (۱۸۶۴-۱۹۴۱)، برنده جایزه نوبل در شیمی، تئوری در گرما را ارائه داد که در حال حاضر به قانون سوم ترمودینامیک مشهور است. با توجه به مطالب مذکور کاملاً واضح است که پایه‌های مؤثر ساختار فیزیک کلاسیک انتقال حرارت و ترمودینامیک در طول نیمه دوم قرن نوزدهم بنا شد.

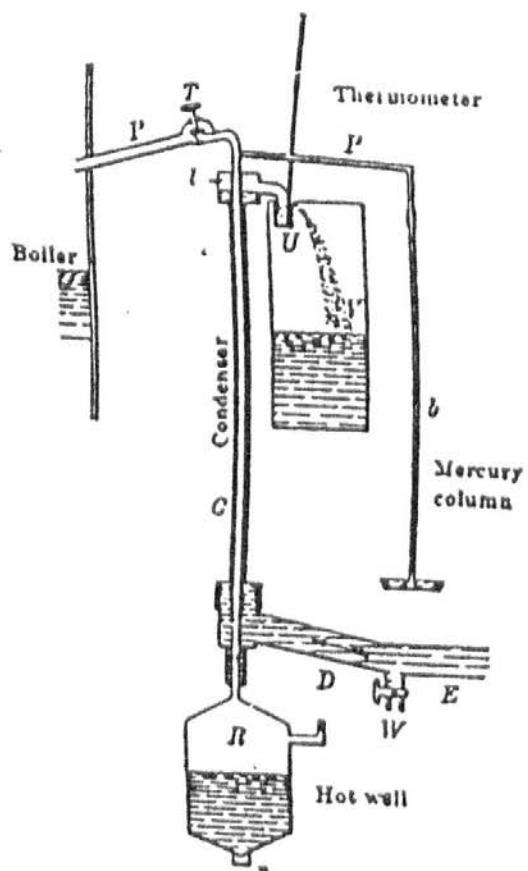
۵. انتقال حرارت

اظهارات اولیه در مورد قانون انتقال حرارت در جامدات توسط نیوتون در سال ۱۶۹۰ انجام گرفته است، ولی بیشتر کارهای ریاضی در انتقال حرارت توسط ریاضیدان فرانسوی، فوریه، (۱۷۶۸-۱۸۲۰) انتشار یافته است [۴]. فوریه در سال ۱۸۰۷ مقاله‌ای منتشر کرد که یک توصیف دقیق ریاضی از نرخ هدایت گرما به صورت زیر در آن ارائه شده بود:

$$C \frac{d\theta}{dt} = k \left(\frac{d^v \theta}{dx} + \frac{d^v \theta}{dy} + \frac{d^v \theta}{dz} \right) - C \left(\frac{d}{dx} (u\theta) + \frac{d}{dy} (v\theta) + \frac{d}{dz} (w\theta) \right)$$

در این عبارت، k ضریب رسانایی گرما، C گرمای ویژه و u ، v و w مؤلفه‌های سرعت هستند. این برای اولین بار بود که از اصول ریاضی در مطالعه انتقال گرما استفاده شده بود. کار فوریه به عنوان مدلی برای آنالیز گرما و الکتریسیته مورد استفاده قرار گرفت. با توجه به این واقعیت که در آن زمان هنوز مفهوم واقعی گرما یک مجهول بود، کارهای فوریه که معادلات اساسی هدایت گرما بودند، نشان از نوع بالای او داشت. فوریه به طور واضح، سه خاصیت مربوط به گرما و ظرفیت گرمایی، هدایت گرمایی در داخل جرم و مبادله حرارت در طول جسم را مشخص کرد. در قرن

نوزدهم، آنالیز فوریه در مکانیک نور، الکتریسیته و صدا به کار بردش و کار او متقدمه‌ای برای کار کلوین و ماکسول شد. کارهای فوریه توسط لامبرت^۱، بُرْت^۲ و لاپلاس^۳ بعداً توسعه و ادامه یافت. بعد از ارائه رفتار ریاضی گرمای توسط فوریه، ژول با آزمایش‌های خود این واقعیت را آشکار ساخت که تمام پدیده‌های طبیعی گرمای یا آنالیز ریاضی قابل بیان نیستند. وقتی که ژول کار آزمایشگاهی خود را شروع کرد، مطالعه ماهیت گرمای در موقعیتی بود که توسط رامفورد^۴ انجام شده بود. کار ژول با وسائل آزمایشگاهی و کار آنالیزی فوریه، اساس مطالعه انتقال حرارت هستند. آزمایش‌های ژول در تراکم سطح بخار در داخل یک لوله عمودی یک اینچی (شکل ۱)، مطالعه‌ای مهم بعد از قانون سرمایش نیوتون در سال ۱۷۰۱ و تئوری ریاضی فوریه در هدایت گرمای در سال ۱۸۲۱ به شمار می‌رود.



شکل ۱ دستگاه لوله تقطیر ژول (۱۸۶۱)

۱. Lambert

۲. Brot

۳. Laplace

۴. Rumford

بایوت^۱، فیزیکدان فرانسوی (۱۷۷۴-۱۸۶۲)، جریان گرمایی تعریف شده توسط فوریه را در سال ۱۸۱۶ اندازه گیری کرد. ضریب هدایت گرمایی آب برای اولین بار در سال ۱۸۳۹ تعیین شد. ضریب هدایت گازها تا سال ۱۸۶۰ اندازه گیری نشده بود. پواسون^۲ (۱۷۸۱-۱۸۴۰) تعدادی از مسائل هدایت گرمایی را حل کرد و کار او در سال ۱۸۳۵ منتشر شد.

لرد کلوین تامسون در یک مجموعه از آزمایش‌ها از سال ۱۸۵۶ تا ۱۸۵۲ با ژول همکاری کرد. تامسون اشاره می‌کند که معادلات فوریه برای حرکت گرما از میان یک جسم می‌تواند برای حل مسائل در جاذبه‌های الکتریکی مورد استفاده قرار گیرد. تامسون به طور واضح اهمیت آنالیز بر مبنای تئوری (ریاضی فوریه) و مشاهدات تجربی (کار ژول) را به عنوان ابزارهای دقیق نشان داد. عقیده تامسون این بود که تمام پدیده‌هایی که نیرو ایجاد می‌کنند مانند الکتریسیته، مغناطیس و گرما، نتیجه حرکت نامرئی مواد هستند. اصرار وی بر این عقیده، در نهایت او را در جهت مخالف با مسیر اصلی علم قرار داد. موقعیت تامسون به عنوان یک ترکیب کننده تئوری‌ها در مورد انرژی، او را در فیزیک قرن نوزدهم در موقعیت یکسان با اسحاق نیوتن در فیزیک قرن هفدهم یا آبرت ایشتین در فیزیک قرن بیست قرار داد.

نهمین مرحله مسائل توجه به نقطه انتقال تغییر ماده از یک فاز به فاز دیگر با تولید و جذب گرماست که در این رابطه مسئله تغییر شکل یخ مسئله استنان^۳ [۹]، که توسط فیزیکدان اتریشی، جوزف استنان^۴ (۱۸۳۵-۱۸۹۳)، گفته شده بود، در سال ۱۸۹۱ توسط فرانز نیومان^۵ حل شد.

در سال ۱۸۰۱، هورشل^۶ (۱۷۳۸-۱۸۲۲) وجود اثر گرمایی مادون قرمز را کشف و آن را با "تشعشع گرم‌کننده" ذکر کرد. در سال ۱۸۰۳، پیکت دسوسار^۷ نشان داد که اشعه‌های مادون قرمز همانند نور مرئی تجزیه می‌شوند. بعد از این کشف، مطالعه تشعشع گرمایی به مطالعه کلی خواص گرمایی تشعشع مبدل شد.

گوستار رابرت کیرشهف^۸، فیزیکدان آلمانی (۱۸۲۴-۱۸۸۷)، همراه با شیمیدان، رابرت

۱. Biot

۲. Poisson

۳. Stefan

۴. Josef Stefan

۵. Franz Neumann

۶. Horschel

۷. Pictet de Soussare

۸. Gustav Robert Kirchhoff

بانسن^۱، تئوری آنالیز طیف رنگ‌های مرئی را بنا نهادند که تکنیکی برای آنالیز شیمیابی به وسیله آنالیز نور انتشار یافته توسط یک ماده داغ به شمار می‌رود. همچنین، وی از این تئوری برای تعیین ترکیب نور استفاده کرد. او در سال ۱۸۵۹، قانون انتشار خود؛ یعنی توان صدور و قابلیت جذب را ارائه داد.

استفان اتریشی در سال ۱۸۷۹، رابطه میان انرژی تشعشع و جسم سیاه و توان چهارم دمای آن را به دست آورد که به قانون استفان - بولتزمن مشهور است. لودویک بولتزمن اساس ریاضی قانون تشعشع [۱۰] را در سال ۱۸۸۴ بنا نهاد. البته، این همان مطالعه تشعشع بود که ماکس پلانک در زمینه کوانتم به آن رسیده بود. پلانک فرمول مشهور خود را برای چگالی تشعشع به عنوان تابعی از فرکانس و دما به دست آورد که می‌توانست ثابت بولتزمن و کوانتم فعل خود را به دست آورد. بر اساس تشابه ظاهری با تئوری الاستیسیته و ایده‌های کاملاً فرضی مولکولی با نیروهای دافعه، ناویر^۲ (۱۷۸۵-۱۸۳۶) موفق شد معادلات دیفرانسیلی حرکت سیالات لزج (گرانزو) را در سال ۱۸۲۷ به دست آورد. علاوه بر ناویر، الحق ترم‌های اصطکاک داخلی با درجه‌های مختلف دقت را کاچی^۳ در سال ۱۸۲۸، پواسون در سال ۱۸۲۹ و ساینت - ونانت^۴ در سال ۱۸۴۳ انجام دادند. از طرف دیگر، استوکس^۵ (۱۸۱۹-۱۹۰۳) نیز معادلات اساسی را با تأثیر اصطکاک داخلی بر اساس مکانیک محیط‌های پیوسته به دست آورد و در مقاله‌ای در سال ۱۸۴۵ انتشار داد. پواسون در سال ۱۸۳۱، قبل از استوکس به این معادلات نزدیک شده بود. بیان مدرن معادلات ناویر - استوکس [۱۱] بر اساس دستاوردهای استوکس بود. طی سال‌های گذشته ۷۰ حل دقیق از معادلات ناویر - استوکس شناخته شده است [۴]. در مورد معادله انرژی، Drew (۱۹۳۱) اشاره می‌کند که فوریه در سال ۱۸۲۲، معادله هدایت عمومی را داخل محیط متحرک به دست آورد که آن را معادله دیفرانسیل فوریه - پواسون گویند. همچنین، وی اشاره می‌کند که شواهد گویای این هستند که فوریه معادله انرژی را به دست آورده است، ولی انتشار آن پس از مرگ وی در سال ۱۸۳۰ انجام گرفته است.

۱. Robert Bunsen

۲. Navier

۳. Cauchy

۴. Saint-Venant

۵. Stokes

اوبربک^۱ (۱۸۷۹) در معادلات عمومی بحث کرد و راه حل‌هایی برای بعضی از حالات خاص به دست آورد. وی حل تحلیلی تقریبی جابه‌جایی مایع میان دو پوسته کروی هم‌مرکز را به دست آورد که در دماهای ثابت متفاوت بودند. اولین آنالیز مناسب در شناوری در طول سطح عمودی هم‌دما را لورنژ^۲ (۱۸۸۱) انجام داد. نتایج لورنژ اهمیت زیادی داشت و کار او مقدمه‌ای برای آنالیز لایه مرزی توسط اشمیت^۳ (۱۹۳۰) در نیم قرن بعد شد.

گراتز^۴ (۱۸۸۵) یک حل تحلیلی با استفاده از سری‌های بینهایت تئوری Sturmliouville برای ناحیه ورودی در مسائل انتقال حرارت آرام با دمای دیواره ثابت و جریان توسعه یافته آرام در ناحیه ورودی لوله را ارائه داد. کار گراتز اولین حل تحلیلی در مسائل انتقال حرارت علمی شامل سرمایش و گرمایش جریان سیال در لوله بود. این مسئله که به مسئله گراتز مشهور شد [۸]، از اهمیت زیادی برخوردار است و نقطه شروع در اندازه گیری ضریب هدايت گرمایی سیالات شد و شروع کار پرونده^۵ نیز در سال ۱۹۰۴ برای مفهوم لایه مرزی از همین نقطه بود. همچنین گراتز، یک معادله ریاضی برای هدايت گرمایی سیال جاری در داخل لوله استوانه‌ای (جریان قالبی Plug Flow) را یافت و حلی بر اساس ترم‌های توابع بسل^۶ به دست آورد. مقاله کلاسیک گراتز در زمینه مسائل ناحیه ورودی گرمایی (مسئله گراتز) که در سال ۱۸۸۳ و ۱۸۸۵ ارائه شد، مقدمه کار Nusselt در ۲۵ سال بعد شد.

استانتون^۷ (۱۸۷۹) نیز به صورت آزمایشی اثر سرعت جریان بر انتقال حرارت در جریان آب در لوله‌ها را مورد مطالعه قرار داد. رینولدز^۸ (۱۸۴۲-۱۹۱۲) نیز کارهای زیادی را شامل تقسیم جریانات (جریان‌های آرام و متلاطم) با اعداد رینولدز، به دست آوردن معادلات دیفرانسیلی اساسی جریان متلاطم بر اساس میانگین زمانی تلاطم، شرح انتقال حرارت متلاطم (تشابه رینولدز، ۱۸۷۴)، اثر هوا در تراکم بخار (۱۸۷۳) و غیره انجام داد. دستگاه آزمایش جریان رینولدز در

۱. Oberbeck

۲. Lorenz

۳. Shemidt

۴. Greatz

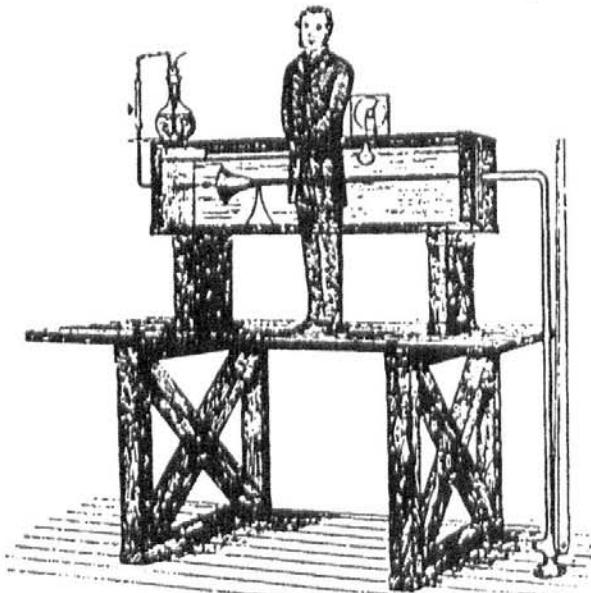
۵. Prondtp

۶. Function Bessel

۷. Stanton

۸. Reynolds

شکل (۲) نشان داده شده است. داول و جکسون^۱ کارهای او را در ۱۹۷۰ مورد تجدید نظر قرار دادند. گفتنی است که در نیمه دوم قرن نوزدهم مطالعه روش‌های ریاضی فیزیک به اوج خود رسید و مشاهدات آزمایشگاهی مهمی انجام شد و مقاله‌های مهمی در انتقال حرارت جابه‌جایی منتشر شد.



شکل ۲ دستگاه آزمایش رینولدز برای مشاهده حرکت سیال

[۱۹] که به دلیل تقریبات Boussinesq مشهور است، برای اولین بار در سال ۱۹۰۱، به طور کامل سرد شدن جسم داغ توسط جریان آرام سیال را مورد بررسی قرار داد. او تعدادی از مسائل حالت خاص شامل نوارها و استوانه‌ها را حل کرد. راسل^۲ (۱۹۱۰) نیز حل تحلیلی تعدادی مسئله حالت خاص جابه‌جایی اجباری را ارائه داد. پیشرفت‌های بیشتر در حل معادلات ناویر - توکس توسط اشمیت، بکمن^۳ و پلوسن^۴ در سال ۱۹۳۵ حاصل شد، هنگامی که آنها از تئوری لایه مرزی مسائل جریان آزاد، که توسط پراندل^۵ در سال ۱۹۰۴ ارائه شده بود، استفاده کردند.

۱. Dowell & Jackson

۲. Russel

۳. Bckmann

۴. Pohlhausen

۵. Prandtl

در سال ۱۹۳۵، دریدن^۱ موری بر جنبه‌های اساسی آیرودینامیک سرمایش بحرانی (انتقال حرارت جابه‌جایی) را ارائه داد. او اشاره می‌کند که هیچ‌کدام از جنبه‌های تحلیلی یا آزمایشی آن قدر توسعه نیافته‌اند که بتوان با فرضیات اساسی کم، یک حل منطقی ارائه داد و با حل‌های ساده ریاضی در مسائل داده شده پیشرفته ایجاد کرد. مسئله گراتز و آثار گوناگون آن توسط محققان زیادی مورد بررسی قرار گرفت، ولی حالت شرایط مرزی دیواره شار ثابت را فقط سیگل^۲، اسپارو^۳ و هالمن^۴، آن‌هم در سال ۱۹۵۸ مورد بحث قرار دادند. در اواسط قرن بیستم، مقالات مربوط به انتقال حرارت که در سال‌های قبل نوشته شده بود، مورد تجدید نظر قرار گرفت و بسیاری از پدیده‌های انتقال حرارت به‌طور مشخص تعریف شد و معادلات مهم توسعه یافت. در همین مدت، کاربردهای تئوری لایه مرزی در مسائل انتقال حرارت جابه‌جایی در جریانات آرام و متلاطم گسترش یافت و مقالات زیادی در زمینه انتقال حرارت منتشر شد. در سال ۱۹۵۰، پیشرفتهای چشمگیری در انتقال حرارت دوفازی (جوش و چگالش) انجام گرفت و حل‌های عددی با استفاده از کامپیوتر شروع شد.

ع. تشابه دینامیکی و جریان متلاطم

مفهوم تشابه دینامیکی را ابتدا نیوتن بیان کرده است. فوریه ابتدا مفهوم هندسی ابعاد با کمیت‌های فیزیک در هدایت گرمای گذرا را به کار برد که به عنوان پایه گذار آنالیز ابعادی [۸] شناخته می‌شود. این ایده که توسط فوریه تنظیم شد، در اوخر قرن نوزدهم با موفقیت بزرگی توسط رینولدز (۱۸۸۴)، لوگ^۵ (۱۸۸۱)، فیتزجرالد^۶ (۱۸۸۹)، روکر^۷ (۱۸۸۹)، جینز^۸ (۱۹۵۰)، لرد ریلیگ^۹ (۱۹۱۵ و ۱۹۹۴) و بسیاری دیگر به کار برد شد [۴].

مفهوم تشابه میان مسائل فیزیک مختلف بر اساس معادلات دیفرانسیل جزئی و شرایط مرزی

۱. Dryden

۲. Siegel

۳. Sparrow

۴. Hallman

۵. Lodge

۶. Fitzgerald

۷. Rucker

۸. Jeans

۹. Lord Rayleigh

مریبوط قبلاً به طور وسیعی توسط لرد کلوین (۱۸۲۴) مورد استفاده قرار گرفته بود. Nusselt (۱۹۱۰) مقاله‌ای با عنوان "انتقال در لوله‌ها" را منتشر کرد که از تئوری تشابه نسبت به میدان انتقال حرارت استفاده کرده بود و نتایج آن نسبت به کارهای آزمایشگاهی از دقت کافی برخوردار بود. تا آن هنگام، تئوری تشابه فقط در هیدرولیک استفاده می‌شد. بعدها وی تئوری خود را برای انواع دیگر مباحث انتقال حرارت مثل سردشدن لوله‌های افقی در هوای آرام به کار برد. همچنین، وی در سال ۱۹۱۵ پارامترهای فیزیکی بدون بعد را برای مسائل جابه‌جایی آزاد و اجباری در مقاله‌ای با عنوان "قانون اساسی انتقال حرارت" مشخص کرد [۴]. جالب است بدانیم که در سال ۱۹۳۰ بدگر^۱ و مونارد^۲ تئوری نوسلت^۳ در مورد تراکم بخار را در آمریکا معرفی کردند که خیلی مورد توجه قرار گرفت. کار نوسلت بعد از سال ۱۹۲۳، تحت تأثیر کارهای آزمایشگاهی پدیده‌های تراکم قرار گرفت.

در سال ۱۹۰۰، بنارد^۴ مشاهدات آزمایشگاهی خود را در زمینه لایه افقی سیال به عنوان سلول‌های بنارد [۸] انجام داد (شکل ۳). کارهای او به دلیل شروع مجموعه‌ای از کارهای آزمایشگاهی و تحلیلی در زمینه مسائل ناپایدار هیدرودینامیکی که از نیروهای حجمی مختلف مانند شناوری، نیروهای گریز از مرکز و کریولیس^۵ ناشی می‌شود، تأثیر خیلی زیادی داشت.

رایلیگ (۱۹۱۵) قابلیت‌های به کارگیری اساس تشابه در مسائل جابه‌جایی را نشان داد. از جمله افراد دیگری که در زمینه گروه‌های بدون بعد تحقیق کرده‌اند، می‌توان آلوس^۶ (۱۹۶۳) و بوچر^۷ (۱۹۵۹) از انگلستان، هانمان^۸ (۱۹۵۹) از آلمان و الپرین^۹ از روسیه را نام برد. پوتلز^{۱۰} اسامی ۲۱۰ گروه بدون بعد را در کتاب خود در سال ۱۹۶۷ ذکر کرده است [۴]. در سال ۱۹۵۵ مارکو^{۱۱} و هان^{۱۲} حل دقیق مسائل جابه‌جایی آزاد آرام برای کانال‌های چهارگوش را توسط تشابه

۱. Badger

۲. Monard

۳. Nusselt

۴. Benard

۵. Coriolis

۶. Alves

۷. Boucher

۸. Hahnemann

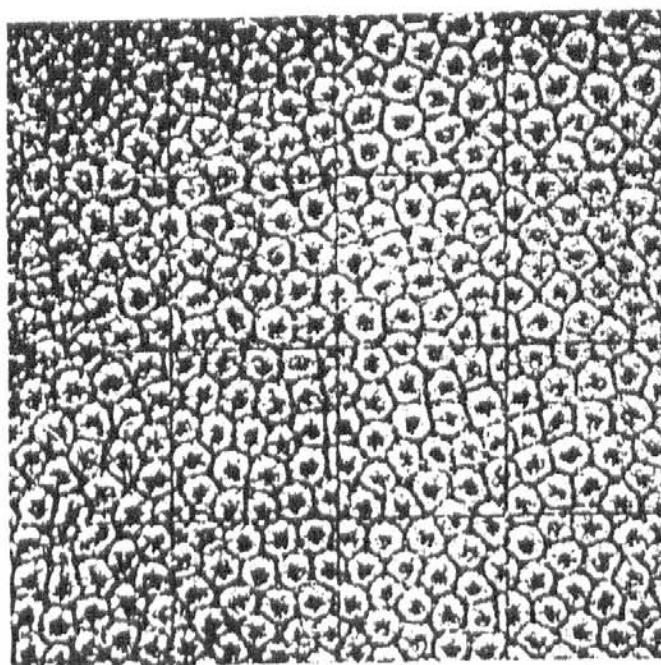
۹. Elperin

۱۰. Potlez

۱۱. Marco

۱۲. Han

ریاضی با مسائلی در تئوری صفحه نازک به دست آوردند. ظاهراً هیچ مطالعه منظمی در پدیده‌های متلاطم قبل از کار رینولدز در سال ۱۸۷۴ که تشابه نزدیک میان انتقال ممتد و حرارت در جریان متلاطم را نشان داد، انجام نشده است. در همان سال‌ها، رینولدز اساس تئوری ریاضی برای جریان متلاطم توسعه یافته را با استفاده از نشان دادن تنش‌های برشی در ترم‌های نوسانات سرعت^۱ به دست آورد. او همچنین، مشاهدات تحلیلی در تعیین مقیاسی در معیار تلاطم را انجام داد. کارهای رینولدز به واسطه مقایسه کامل تئوری با آزمایش در دینامیک سیالات، به طور واضح از کارهای دیگر مهندسان در زمینه فیزیک مشخص است.



شکل ۳ سلول‌های بنارد بین دو صفحه موازی

پراندل^۲ (۱۹۲۵) نظریه طول مختلط [۸] را که یک محرك مهم برای آنالیز لایه مرزی متلاطم در سال‌های بعدی بود، گسترش داد (شکل ۴). تشابه رینولدز میان انتقال حرارت و ممتد متلاطم، بارها به وسیله پراندل^۳ (۱۹۱۰)، تیلور^۴ (۱۹۱۴)، ون کارمان^۵ (۱۹۳۹) و دیگران

۱. Fluntuation

۲. Prandtl

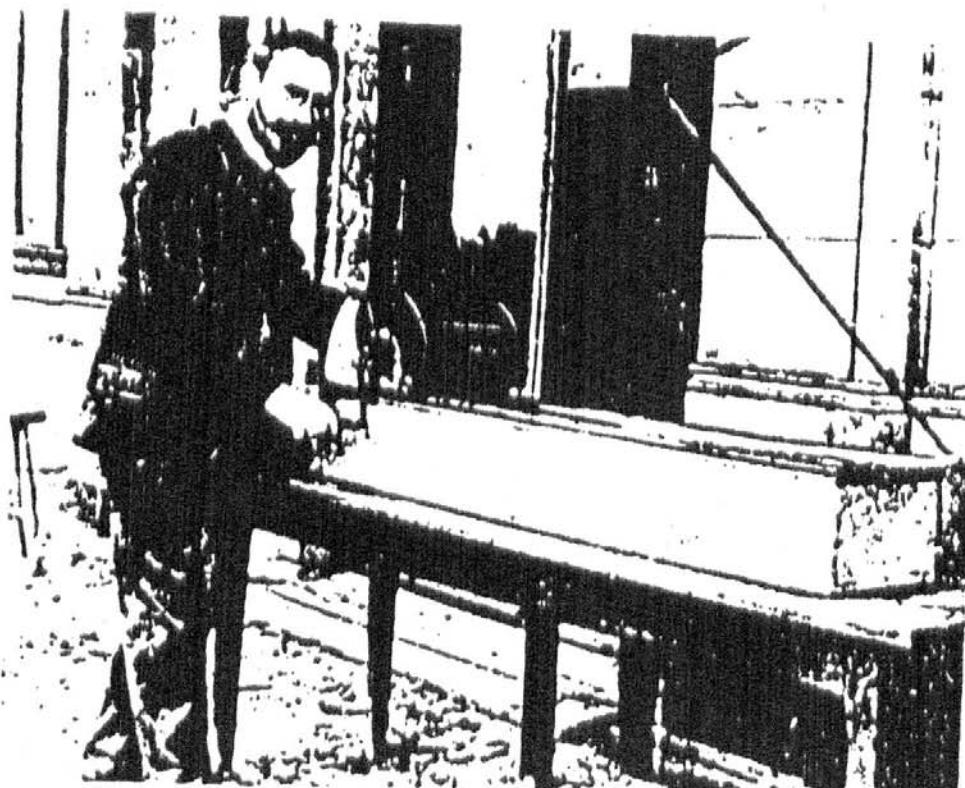
۳. Prandtl

۴. Taylor

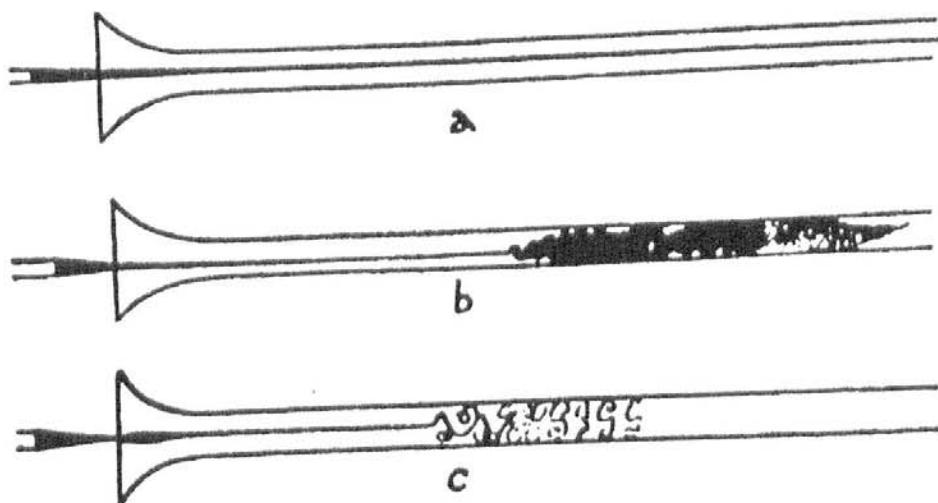
۵. Von Karman

توضیح و بسط داده شد. جالب است بدانیم که اولین مطالعه منطقی پدیده‌های جریان متلاطم را بوسینک^۱ انجام داد، اما تحقیق فعال در این مورد بعد از کارهای رینولدز و پراندل شروع شد. کلاین^۲ و همکارانش (۱۹۵۹، ۱۹۶۷) ساختار مربوط به زیر لایه لزج را به وسیله مطالعه مصور جریان آشکار کردند. کار آنها به طور واضح، عصر جدیدی را در تعیین ساختار مرتبط با جریان برشی متلاطم بعد از مطالعات آمار و منطقی پدیده‌ها به وجود آورد که در اصل با اندازه‌گیری سیم‌های داغ در لایه مرزی متلاطم آشکار می‌شدند.

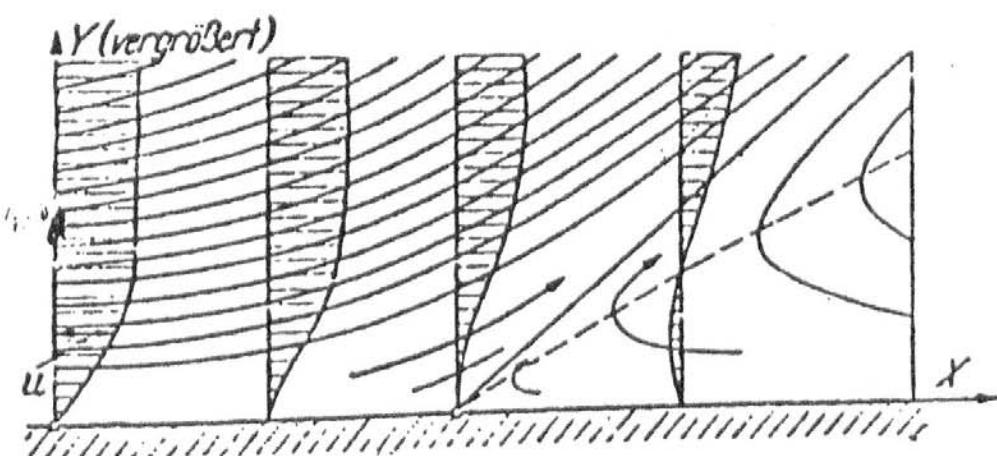
اکر特^۳ (۱۹۸۱) اظهار می‌کند دونفری که در پیشرفت آشنایی ما با جریان سیالات سهم عمدتی دارند، رینولدز و در ناحیه انتقال به متلاطم و پراندل در لایه‌های مرزی هستند که از طریق مصور کردن جریان با وسائل ساده شکل‌های (۵) و (۶) باعث این پیشرفت شدند [۳].



شکل ۴ کanal آب آزمایشی پراندل



شکل ۵ تصاویر کشیده شده توسط رینولدز



شکل ۶ جریان ترسیم شده از پراندل پیرامون جدایی جریان در لایه مرزی

۷. کاربرد تئوری لایه مرزی

پراندل مفهوم لایه مرزی در مکانیک سیالات را در مقاله کلاسیک خود معرفی کرد [۳]. کار پراندل به طور مؤثری توافق‌های مشاهده شده در هیدرولیک آزمایشگاهی و هیدرودینامیک تحلیلی را زودتر از قرن بیستم مشخص کرد و اثر لزجت نزدیک سطح چامد را که توسط دوبات^۱

(۱۷۸۶) و استوکس کشف شده بود، ثابت کرد. پراندل را می‌توان پایه‌گذار مکانیک سیالات امروزی نام نهاد. اکرت و جاکوب^۱ تئوری لایه مرزی را باعث ایجاد تحولی عظیم در مطالعات تحلیل انتقال حرارت جابه‌جایی در جریانات متلاطم و آرام در قرن بیستم دانسته‌اند.

کار پراندل در تئوری بال‌ها که شبیه به کار فیزیکدان انگلیسی لانچستر^۲ بود، اما هر کدام به طور مستقل انجام شده بودند، فرایند جریان هوا روی بال‌های هواپیما را توضیح می‌داد. این کار به اسم تئوری بال لانچستر - پراندل شناخته شده است. با این پدیده کار پراندل اساس موضوع آیرودینامیک شد.

جالب است بدانیم که کاربردهای تئوری لایه مرزی فقط بعد از انتشار کتاب پراندل و کارهای دیگر او و کار تولمین^۳ (۱۹۳۱) در مکانیک سیالات لرج [۱۱] در تئوری آیرودینامیک تسريع یافت. بعد از ارائه مقدمه مفهوم لایه مرزی توسط پراندل در سال ۱۹۴۰، بلازیوس^۴ (۱۹۰۷-۱۹۰۸) آن را در جریان آرام روی یک سطح مسطح در جابه‌جایی اجباری آرام روی صفحه مسطح با دمای دیواره یکتاخت و جابه‌جایی آزاد آرام روی صفحه مسطح عمودی با دمای ثابت به کار برد. شروع حل‌های تحلیلی مسائل جریان بلازیوس [۸] و جابه‌جایی اجباری آرام با متغیر تشابه $\frac{u}{U_\infty} = \eta^{1/2}$ انجام گرفت [۱۲]. مفهوم لزجت گردابه را بوسینک معرفی کرد، ولی ساینت ونانت^۵ (۱۸۴۳) ایده اولیه آن را داده بود. در سال ۱۹۱۰، پراندل مفهوم لایه مرزی را برای انتقال حرارت جابه‌جایی به کار برد و در باره رابطه میان مقاومت سیال و انتقال حرارت بحث کرد. در سال ۱۹۲۵، پراندل بدون آگاهی از کارتیلور (۱۹۱۵)، مفهوم طول مختلط را معرفی کرد و حل تقریبی مسئله لایه مرزی متلاطم کاملاً توسعه یافته علمی شد.

در سال ۱۹۲۱، کارمن^۶ یک روش تقریبی برای معادله انتگرالی ممتد لایه مرزی پیشنهاد کرد. همچنین، پولاسن^۷ (۱۹۲۱) روشی برای توسعه آنالیز لایه مرزی در یک استوانه را به کار برد. این روش بعداً ابزاری قوی در آنالیز معادلات لایه مرزی روی مسائل جابه‌جایی گرما شد.

۱. Jacob

۲. Lanchestor

۳. Tollmien

۴. Blasius

۵. Saint-venant

۶. Karman

۷. Pohlhausen

آنالیز لایه مرزی را اسپارا^۱ و همکارانش (۱۹۵۱، ۱۹۶۱) و دیگران برای مسائل چگالش لایه‌ای مورد استفاده قرار دادند و همچنین توسط اسپارا (۱۹۴۱)، برامل^۲ (۱۹۵۰) و دیگران برای مسائل جوش لایه‌ای مورد استفاده قرار گرفت. بعد از مقاله کلاسیک پولاسن (۱۹۲۱)، اشمیت و بکمن (۱۹۳۰)، تئوری لایه مرزی برای مسائل جابه‌جایی طبیعی را ساندرز^۳، الناس^۴، اوستراچ^۵ و اسپارو در فاصله زمانی ۱۹۳۰-۱۹۶۰ به کار گرفتند. اکرت (۱۹۵۰) اشاره می‌کند که احتمالاً کروجیلینز^۶ (۱۹۳۶) اولین کسی بوده که برای محاسبات انتقال گرما از معادله انتگرالی جریان - گرما استفاده کرده است. در اواسط قرن ییstem از مفهوم لایه مرزی پراندل به طور وسیعی در پیشرفت تحقیقات انتقال جرم و گرما استفاده شد.

۸. تفسیر نهایی

تئوری ریاضی هدایت گرما در جامدات بعد از به دست آوردن موفقیت آمیز معادله اساسی در سال ۱۸۰۷ و توسعه سری‌های فوریه توسط فوریه ثبت شد. این بخش از مطالعه هدایت گرما تا اواخر قرن نوزدهم کاملاً توسعه یافت. معادله انرژی سیال در حال حرکت را فوریه (۱۸۲۰) و پواسون (۱۸۳۵) به دست آوردن، ولی هیچ‌کدام حلی برای آن ارائه ندادند. معادلات ناویر - استوکس برای سیالات لزج در سال ۱۸۴۵، بعد از کارهای ناویر (۱۸۲۳)، کاچی (۱۸۲۸)، پویدون^۷ (۱۸۳۱) ساینت - ونانت (۱۸۴۳) و استوکس (۱۸۴۵) به ثبت رسید. اوبریک^۸ (۱۸۷۹) در بارهٔ معادلات کلی بحث کرد و برای حالات خاص حل‌هایی ارائه داد. لورنزن^۹ (۱۸۸۱) یک حل تقریبی برای سردشدن صفحه عمودی دما ثابت در هوا به دست آورد. گراتز حل تحلیلی در ترم‌های توابع بسل را برای جریان قالبی^{۱۰} به دست آورد و نیز یک مجموعه حل برای جریان کاملاً بی‌حرکت ثابت را برای جابه‌جایی در یک لوله استوانه‌ای با دمای دیواره ثابت به دست آورد. مطالعه جریان متلاطم

۱. Sparrow

۲. Bromle

۳. Saunders

۴. Elenbaas

۵. Ostrach

۶. Kroujilines

۷. Poidon

۸. Oberbeck

۹. Lorenz

۱۰. Plug

در مکانیک سیالات را اوسبورن رینولدز در سال ۱۸۸۰ شروع کرد و مفهوم لایه مرزی توسط پراندل در سال ۱۹۰۴ معرفی شد. بعد از مجموعه کارهای کلاسیک ناسلت^۱ در قرن بیستم، میدان انتقال حرارت جابه‌جایی به‌طور کامل ثابت شد. خلاصه تاریخچه انتقال حرارت به ترتیب زمان در پیوست "الف" آمده است.

تئوری لایه مرزی در آنالیز ریاضی مسائل انتقال حرارت جابه‌جایی به‌طور وسیعی به کار گرفته شد. جالب است گفته شود که به نوشته دادلی^۲ (۱۹۰۹)، از سال ۱۶۹۰ تا سال ۱۹۰۹ حدود ۵۰۰ مقاله تکنیکی اساسی در انتقال حرارت منتشر شده است، در حالی که اکرت (۱۹۵۹) بیان می‌کند که در حدود سال‌های ۱۹۵۹ به طور متوسط سالانه ۱۰۰۰ مقاله در انتقال جرم و گرما انتشار یافته است. علاوه بر آن، اکرت و همکارانش در چندین دهه گذشته مقالاتی را که در زمینه انتقال حرارت چاپ و منتشر شده است، بطور سیستماتیک هر ساله در زیر گروه‌های متنوعی در مجله International Journal of Heat and Mass Transfer مورد نقد و بررسی قرار می‌دهند. کارهای بزرگ پروفسور اکرت در زمینه انتقال حرارت در فاصله سال‌های ۱۹۳۰-۱۹۶۰ انتقال حرارت کاربردی را در تمام زمینه‌های انتقال حرارت گسترش داد. بعد از کارهای اولیه رینولدز، پراندل، تیلور و ون کارمن، انتقال حرارت متلاطم توسط محققان بسیاری مورد بررسی قرار گرفت و به خوبی جای خود را محکم کرد. شایان ذکر است که اولین کنفرانس بین‌المللی انتقال جرم و حرارت در سال ۱۹۵۱ در لندن برگزار شد. دومین و سومین کنفرانس نیز در لندن به ترتیب در سال‌های ۱۹۶۱ و ۱۹۶۶ برگزار شدند. بعد از ۱۹۶۹، این کنفرانس هر چهار سال یک بار برگزار می‌شود. ظاهراً رشد سریع مقاله‌های انتقال حرارت در زمینه انتقال حرارت و جرم در مجله بین‌المللی انتقال حرارت و جرم در سال ۱۹۵۸ و در مجله ASME در سال ۱۹۵۹ شروع شده است. گفتنی است که مؤسسه مکانیک سیالات و انتقال حرارت در سال ۱۹۵۰ در آمریکا تأسیس شد. امروزه، مجلاتی که در زمینه انتقال حرارت و جرم فعالیت انتشاراتی در جهان دارند، بسیار گسترده شده و در حدود ۸۰ مجله ذکر شده است. همچنین، آخرین دسته‌بندی زمینه‌های انتقال حرارت که در مجله بین‌المللی انتقال حرارت و جرم آمده است، به شرح "پیوست ب" می‌باشد. این تحقیقات هر ساله با رشد مضاعفی ادامه دارد و افق‌های جدیدی برای کار و مطالعه

برای بهینه‌سازی، افزایش یا کاهش انتقال حرارت در اجسام گشوده می‌شود.

مراجع

۱. محمود یعقوبی، "شاخه و گروه‌ها در مهندسی مکانیک"، مجله انجمن مهندسان مکانیک ایران، شماره ۱۳۷۷.
۲. محمود یعقوبی، "مفهوم و کاربرد واژه حرارت در علوم مهندسی"، مجله آموزش مهندسی ایران، شماره ۳، سال اول، پاییز ۱۳۷۸، ص ۴۹.
3. E.F.G. Eckert, Pioneering Contributions to Our Knowledge in Convective Heat Transfer (Hundered years of heat transfer research), 8D-HT-137, American Society of Mechanical Engineering, Heat Transfer Devision, 1980.
4. K.C. Cheng and T. Fujii, Review and some observation on the historical development of heat transfer from Newton to Eckert - 1700-1960, Dept. of Mech. Eng. University of Alberta Conada & Inst. of Advanced Material Study, Kyushu University, Japan.
5. R.B. Bird, W.F. Stewart and E.N. Lightfoot, Transfer phenomena, Wiley, New York, 1960.
6. G.J. Van Wylen and R.E. Sonntag, Fundamental of classical thermodynamics, John Wiley & Sons, 1978.
7. K. Ward, Thermodynamics, McGraw-Hill, 1977.
8. E.R.G. Eckert and R.M. Drake, Analysis of Heat and Mans Transfer, McGraw-Hill, 1972.
9. L.C. Burmeister, Convective Heat Transfer, 2nd ed., John Wiley & Sons, 1994.
10. R. Seigle and J.R. Howell, Thermal Radiation Heat Transfer, 2nd ed., McGraw-Hill, NewYork, 1981.

11. F.M. White, Viscouo Fluid Flow, McGraw-Hill, 1974.
12. H. Schlichtling, Boundary Layer Theory, 6th ed., McGraw-Hill, New York, 1968.

(تاریخ دریافت مقاله: ۱۰/۱۱/۷۹)

پیوست «الف»

جدول اسمی و اختراعات در تاریخچه انتقال حرارت

| سال | اسم و اختراع |
|------|---|
| ۱۵۹۷ | دماسنجد هواپی گالیله |
| ۱۶۰۹ | اولین دماسنجد طبی Sanctorius |
| ۱۶۲۰ | دماسنجد الکلی Drebbel |
| ۱۶۴۳ | اندازه گیری فشار خلاء Torricelli |
| ۱۶۴۸ | دماسنجد جیوه‌ای Kircher |
| ۱۶۶۰ | اندازه گیری تغییرات فشار با ارتفاع Boyle، قانون بویل (تغییرات همدادی گاز) |
| ۱۶۸۷ | قانون ویسکوزیته Newton |
| ۱۷۰۱ | قانون سرمایش نیوتون |
| ۱۷۰۲ | Amontons، تغییر حجم ثابت گاز |
| ۱۷۰۳ | Amontons، مبنای جوش آب به عنوان مبنای ثابت دماسنجدی |
| ۱۷۱۴ | Fahrenheit، مقیاس دماسنجدی، انبساط جیوه، مایع متراکم آب و نقاط ثابت آن |
| ۱۷۴۲ | Celsius، مقیاس سانتیگراد، دستورالعمل کالیبره کردن |
| ۱۷۵۶ | Leidenfrost، جوش |
| ۱۷۵۷ | Black، جداسازی مقاهم گرما، دما، گرماسنجدی، گرمای نهان، جداسازی سه پدیده انتقال حرارت (تشعشع، جابه‌جایی و هدایت) |
| ۱۷۶۱ | Euler، معادله حرکت برای جریان بدون اصطکاک |
| ۱۷۷۴ | Black، گرمای نهان ذوب بخ |
| ۱۷۸۰ | Laviisier، تولید احتراق، اصل آتش |
| ۱۷۸۳ | تئوری برنولی |

| | |
|-----------|--|
| ۱۷۸۷ | قانون چارلز |
| ۱۷۹۸ | Rumford، تبدیل کار اصطکاکی به گرمای |
| ۱۸۰۲ | Gay-Lussac، انساط آزاد گاز (آزمایش) |
| ۱۸۰۳ | Dalton، قانون فشار جزئی، تئوری اتمی شیمی |
| ۱۸۱۱ | قانون هدایت گرمایی فوریه |
| ۱۸۱۲ | Avogadro، تئوری مولکولی |
| ۱۸۱۸ | Fourier، تئوری هدایت گرمایی |
| ۱۸۲۲ | Dulong-Petit، قانون گرمایی مولکولی |
| ۱۸۲۴ | معادله ناویر - استوکس |
| ۱۸۲۴ | Fourier، تئوری تحلیلی گرمایی |
| ۱۸۳۳ | سیکل کارنو |
| ۱۸۳۴ | تابع بسل |
| ۱۸۳۵ | Fourier، معادله انرژی برای سیال در حال حرکت |
| ۱۸۳۴ | Clapeyron، معادله حالت برای گاز کامل |
| ۱۸۳۵ | Poisson، اندازه گیری توزیع غیریکنواخت دما در دیوار |
| ۱۸۴۴ | Mayer، قانون بقای انرژی |
| ۱۸۴۳ | Joule، معادل مکانیکی گرمای (اندازه گیری) |
| ۱۸۴۵ | Stokes، معادلات اساسی برای سیالات ویسکوز |
| ۱۸۴۷ | Helmholtz، فرمولیندی قانون بقای انرژی |
| ۱۸۴۸ | Kelvin، مفهوم دمای مطلق |
| ۱۸۵۰ | Clausius، قانون دمای ترمودینامیک |
| ۱۸۵۱ | سیکل رانکین |
| ۱۸۵۸-۱۸۶۰ | Poiseuille، قانون Poiseuille |
| ۱۸۵۹ | قانون تشعشع Kirchhoff |
| ۱۸۶۱ | Joule، آزمایش چگالش |
| ۱۸۶۵ | Clausius، اساس افزایش انتروپی |

| | |
|------|---|
| ۱۸۶۹ | Andrews، کشف دما و فشار بحرانی |
| ۱۸۷۳ | Vonder Waals، معادله حالت |
| ۱۸۷۵ | Boltzmann و Maxwell، تئوری مولکولی گرمایی ویژه |
| ۱۸۷۵ | Grashof، معادله برای تبادل گرما |
| ۱۸۷۷ | Boltzmann، پایه آماری قانون دوم ترمودینامیک |
| ۱۸۷۹ | قانون استفان |
| ۱۸۷۹ | عدد رینولدز |
| ۱۸۷۹ | Oberbeck، کاربرد معادله استوکس برای جابه‌جایی طبیعی |
| ۱۸۸۱ | Lorenz، آنالیز تحلیلی جابه‌جایی آزاد |
| ۱۸۸۲ | Helmholtz، مفهوم انرژی آزاد |
| ۱۸۸۳ | Londolt-Bornstein، جدول ثابت‌های شیمیایی و فیزیکی |
| ۱۸۸۳ | Reynolds، انتقال از جریان آرام به متلاطم (آزمایش) |
| ۱۸۸۳ | Greatz، مسئله ورودی |
| ۱۸۸۵ | Botzmann، اثبات تحلیلی قانون استفان |
| ۱۸۸۵ | Greatz، مسئله ورود دمایی (مسئله دوم گراتز) |
| ۱۸۹۰ | Couette، جریان |
| ۱۸۹۳ | Wien، قانون جابه‌جایی تشعشع گرمایی |
| ۱۸۹۴ | Reynolds، معادله برای جریان متلاطم |
| ۱۹۰۰ | Planck، تئوری کوانتم |
| ۱۹۰۲ | Gibbs، مکانیک آماری |
| ۱۹۰۴ | Prandtl، تئوری لایه مرزی |
| ۱۹۰۶ | Nernst، قانون سوم ترمودینامیک |
| ۱۹۰۸ | Blasius، جریان |
| ۱۹۱۵ | Nusselt، قانون اساسی انتقال حرارت |
| ۱۹۱۶ | Nusselt، تئوری چگالش لایه‌ای |
| ۱۹۲۱ | Pohlhausen، جابه‌جایی اجباری آرام روی یک صفحه مسطح |

| | |
|------|---|
| ۱۹۲۱ | که از اعداد بدون بعد استفاده کرده بود (Gr, Pe, Re وغیره) Grober |
| ۱۹۲۵ | مکانیک کوانتوم Heisenberg |
| ۱۹۲۹ | اولین جداول و اشکال خواص بخار - لندن |
| ۱۹۳۱ | Onsager، تئوری برگشت ناپذیری |
| ۱۹۳۲ | McAdams، انتقال گرمای |
| ۱۹۳۴ | NuKiyama، منحنی جوش |
| ۱۹۳۸ | ASME، شاخه انتقال حرارت |
| ۱۹۴۹ | Jakob، انتقال حرارت جلد ۱ و ۲ |
| ۱۹۵۹ | مجله ASME انتقال حرارت |
| ۱۹۶۰ | مجله بین المللی انتقال حرارت و جرم |

پیوست «ب»

زمینه‌های مختلف در انتقال حرارت

1. CONDUCTION

(هدایت)

| | |
|--|---|
| Contact conduction and contact resistance | هدایت در تماس و مقاومت در تماس |
| Layered, composite and/or anisotropic media | مواد مرکب و لایه‌های غیرمتجانس |
| Thermal waves, laser/pulse heating | موج گرمایی، لیزری و حرارت دهن سریع |
| Conduction in fins, tubes and solids | هدایت در پره‌ها، لوله‌ها و اجسام |
| Mathematical models, analysis techniques and simulations | مدل‌های ریاضی، روش‌های تحلیل و مشابه سازی |
| Experimental and/or comparative studies | آزمایش‌ها و مطالعات مقایسه‌ای |
| Thermal/thermal-mechanical problems | مسائل گرمایی |
| Inverse problems, analysis and design studies | مسائل معکوس، مطالعات طراحی و تحلیلی |
| Conductions/convection, flow effects | اثر جریان در هدایت و جابه‌جای |
| Solidification, change of phase, crystals | انجماد، تغییر فاز و کریستال‌ها |
| Microelectronic heat transfer | انتقال حرارت خردالکترونیک |
| Materials processing | فرایند مواد |
| Miscellaneous studies | مطالعات متفرقه |

2. BOUNDARY LAYERS AND EXTERNAL FLOWS

(لایه‌های مرزی و جریان‌های بیرونی)

| | |
|-------------------|--------------|
| External effects | اثرهای خارجی |
| Geometric effects | اثرهای هندسی |

| | |
|---|-------------------------------------|
| Compressibility and high - speed flow effects | حریان‌های قابل تراکم و سرعتهای زیاد |
| Analysis and modeling | آنالیز و مدلسازی |
| Unsteady effects | اثرهای ناپایداری |
| Films and inter facial effects | لاشهای نازک و اثرهای متقابل آنها |
| Effect of fluid type or fluid properties | اثر نوع سیال و خواص سیال |
| Flow with combustion and reaction | حریان با احتراق و واکنش |
| Measurement techniques | روش‌های اندازه‌گیری |

3. CHANNEL FLOW

(حریان در کانال‌ها)

| | |
|---------------------------------|--------------------------------------|
| Straight-walled ducts | کanal با دیوار مستقیم |
| Irregular geometries | هندهس‌های غیرمتداول |
| Entrance effects | اثرهای ناحیه ورودی |
| Finnes and profiles ducts | پره‌ها و کanal‌ها |
| Duct flow with secondary motion | حریان در کanal‌ها با حرکت‌های ثانویه |
| Oscillatory and pulsatile flow | حریان‌های نوسانی و ضربه‌ای |
| Two-component duct flows | حریان‌های دوبعدی در کanal‌ها |
| Non-Newtonian duct flow | حریان‌های غیرنیوتن |
| Miscellaneous duct flows | مطلوب متفرقه در کanal‌ها |

4. FLOW WITH SEPARATED REGIONS

(حریان با ناحیه‌های جدایی)

5. HEAT TRANSFER IN POROUS MEDIA

(انتقال حرارت در مواد متخلخل)

| | |
|------------------------|------------|
| Property determination | تعیین خواص |
|------------------------|------------|

| | |
|---------------------------------|----------------------------------|
| External flow and heat transfer | انتقال حرارت در جریان‌های بیرونی |
| Packed beds | انباشته شده |
| Porous layers and enclosures | لایه‌ها و محفظه‌های متخلخل |
| Couples heat and mass transfer | ترکیب انتقال حرارت و جرم |
| Miscellaneous studies | مطالعات متفرقه |

6. EXPERIMENTAL TECHNIQUES AND INSTRUMENTATION

(تکنیک‌های اندازه‌گیری و ابزار)

| | |
|----------------------------|--------------------------|
| Heat transfer measurements | اندازه‌گیری انتقال حرارت |
| Temperature measurements | اندازه‌گیری دما |
| Velocity measurements | اندازه‌گیری سرعت |
| Thermophysical properties | خواص گرمایی فیزیکی |
| Miscellaneous methods | موضوعات متفرقه |

7. CONVECTION FROM ROTATING SURFACES

(جابه‌جایی از سطوح دوار)

| | |
|--|---------------------------------|
| Rotating disks | دیسک‌های دوار |
| Rotating channels | کanal‌های دوار |
| Enclosures | محفظه‌ها |
| Cylinders, spheres, bodies of revolution | استوانه‌ها، کره‌ها و اجسام مدور |
| Miscellaneous | متفرقه |

8. COMBINED HEAT AND MASS TRANSFER

(ترکیب انتقال حرارت و جرم)

| | |
|---------------------------|----------------|
| Ablation - transportation | تصعید و انتقال |
| Film cooling | سرمايش لایه‌ای |

| | |
|--------------------------------|-------------------------|
| Submerged and free jet cooling | جت‌های آزاد و داخل سیال |
| Liquid jets | جت‌های مایع |
| Drying | خشک‌کن‌ها |
| Miscellaneous | متفرقه |

9. CHANGE OF PHASE - BOILING

(تغییر فاز و جوشش)

| | |
|---|--------------------------|
| Droplet and film evaporation | تبخیر لایه‌ای و قطره‌ای |
| Bubble characteristics and boiling incipience | خصوصیات حباب و آغاز جوشش |
| Pool boiling | جوشش استخری |
| Flow boiling | جوشش همراه با جریان |

10. CHAGNE OF PHASE - CONDENSATION

(تغییر فاز و تقطیر)

| | |
|---|-----------------------------------|
| Surface geometry and material effects | اثر هندسه سطح و خواص مواد |
| Global geometry and thermal boundary condition effect | |
| Modelling and analysis techniques | اثر هندسه جامع و اثر لایه‌گرما |
| Free surface condensation | تکنیک‌های مدلسازی و تجزیه و تحلیل |
| Binary mixtures | تقطیر با سطح آزاد |
| | مخلوط‌های دوتایی |

11. CHANGE OF PHASE - FREEZING AND MELTING

(تغییر فاز و ذوب و انجماد)

| | |
|--|-----------------------------------|
| Melting and freezing of spheres, cylinders and slabs | ذوب و انجماد کره، استوانه و محفظه |
| Stefan problem | مسئله استفان |

Ice formation in porous materials including soils and foods

| | |
|--|---|
| | تشکیل یخ در مواد متخلخل از جمله خاک و غذا |
| Food | خاک، برف و یخ دریا |
| Soil, snow and seawater ice | متفرقه |
| Miscellaneous | ذوب تماسی |
| Contact melting | ذوب و جریان مواد مذاب |
| Melting and melt flows | پودرهای لایه، درهمی و ذرات در محیط مذاب |
| Powders, film, emulsions and particles in a melt | ذوب منشوری |
| Crusible melts | ذوب و تشکیل شیشه |
| Glass melting and formation | جوشکاری |
| Welding | محفظه‌ها |
| Enclosures | راکتورهای هسته‌ای |
| Nuclear reactors | مخازن انرژی |
| Energy storage | متفرقه |
| Miscellaneous | نواحی |
| Mushy zone - dendritic growth | انجماد فلزات |
| Matal solidification | رشد کریستال‌ها در ماده ذوب |
| Crystal growth from melt | ریخته گری |
| Casting | سرماشی پاششی |
| Splat cooling | متفرقه |
| Miscellaneous | |

12. RADIATIVE HEAT TRANSFER

(انتقال حرارت تشعشع)

Influence of geometry

اثر شکل و هندسه

| | |
|--|---|
| Participating media | محیط‌ها |
| Radiation combined with convection, conduction, or mass transfer | |
| Intensely irradiated materials | ترکیب تشعشع با جابه‌جایی هدایت و انتقال جرم |
| Experimental methods and properties | مواد با قدرت تشعشع بالا |
| Miscellaneous | روش‌های تجربی و خواص |
| | متفرقه |

13. NUMERICAL METHODS

(روش‌های عددی)

| | |
|----------------------------|------------------|
| Conduction | هدایت |
| Phase change | تغییر فاز (حالت) |
| Convection and diffusion | جابه‌جایی و پخش |
| Radiation | تشعشع |
| Solution of flow equations | حل معادلات جریان |
| Other studies | سایر مطالعات |

14. TRANSPORT PROPERTIES

(ویژگی‌های انتقال)

| | |
|--|-----------------------------|
| Thermal conductivity and thermal diffusivity | ضریب هدایت و ضریب پخش گرمای |
| Thermodynamic data | داده‌های ترمودینامیکی |

15. HEAT TRANSFER APPLICATION - HEAT

EXCHANGERS AND HEAT PIPES

(کاربردهای انتقال حرارت مبدل‌ها و لوله‌های حرارتی)

| | |
|-----------------|-----------------|
| Thermosyphons | ترموسیفون |
| Heat exchangers | مبدل‌های حرارتی |

| | |
|----------------------------------|-----------------------------|
| Design | طراحی |
| Direct contact exchangers | مبدل‌های حرارتی |
| Enhancement | موضوعات افزایش انتقال حرارت |
| Fouling/Deposits/surface effects | رسوب، نشست، اثرهای سطح |
| Reactors-chemical/nuclear | راکتورهای شیمیایی و هسته‌ای |
| Thermosyphons (heat pipes) | ترموسینفون (لولهای گرمایی) |

16. HEAT TRANSFER APPLICATIONS - GENERAL

(حالات‌های عمومی کاربرد انتقال حرارت)

| | |
|-------------------------|---------------------|
| Aerospace | هوافضا |
| Bioengineering | مهندسی حیاتی |
| Digital data processing | داده‌پردازی دیجیتال |
| Energy | انرژی |
| Environment | محیط |
| Manufacturing | ساخت و تولید |
| Processing | فرایندها |

17. SOLAR ENERGY

(انرژی خورشیدی)

| | |
|---|----------------------------------|
| Buildings | ساختمان‌ها |
| Non-concentrating collectors | کلکتورهای غیرمتمرکز |
| Concentrating collectors and systems | سیستم‌ها و کلکتورهای متمرکزکننده |
| Radiation characteristics and related effects | خصوصیات تشعشع و اثرهای مربوط |
| Water and space heating | گرمایش آب و هوا |
| Space cooling and refrigeration | سرماشی هوا و تبرید |
| Stills | آب شیرین‌کن‌ها |

| | |
|--------------------|---------------------|
| Storage | ذخیره‌سازی |
| Ponds | استخرهای خورشیدی |
| Cooking and drying | پخت و پز و خشک کردن |
| Solar chemistry | شیمی خورشیدی |

18. PLASMA HEAT TRANSFER AND MAGNETOHYDRODYNAMICS

(انتقال حرارت در پلاسمای و هیدرودینامیک مغناطیسی)

| | |
|---------------------------------|----------------------------|
| Plasma modeling and diagnostics | مدلسازی پلاسمای و بررسی آن |
| Plasma-particle interaction | پلاسمای و تداخل ذرات |
| Laser-Plasma interaction | تداخل لیزر و پلاسمای |
| Specific plasma applications | کاربردهای ویژه پلاسمای |
| Magnetohydrodynamics | هیدرولیک مغناطیسی |

19. NATURAL CONVECTION - INTERNAL FLOWS

(جابه‌جایی طبیعی برای جریان‌های داخلی)

| | |
|---------------------------------|---------------------------------------|
| Fundamental studies | مطالعات پایه‌ای |
| Heat generating fluids | سیال‌های گرمایی |
| Thermocapillary convection | جابه‌جایی گرمایی با خصوصیات لوله مویی |
| Enclosure heat transfer | انتقال حرارت در محفظه‌ها |
| Vertical duct flows | جریان در کانال‌های عمودی |
| Horizontal cylinders and annuli | استوانه‌های افقی و لوله‌های هم مرکز |
| Mixed convection | جابه‌جایی ترکیبی |
| Complex geometries | هندسه‌های پیچیده |
| Fires | آتش |
| Miscellaneous topics | موضوعات متفرقه |

20. NATURAL CONVECTION - EXTERNAL FLOWS

(جابه‌جایی طبیعی برای جریان‌های خارجی)

| | |
|--------------------------------|---------------------|
| Vertical flat plate | سطوح عمودی |
| Horizontal and inclined plates | سطوح افقی و شیب دار |
| Cylinder and sphere | استوانه و کره |
| Buoyant plumes | پلوم‌های شناور |
| Mixed convection | جابه‌جایی ترکیبی |
| Miscellaneous | متفرقه |