

حل عددی لايه مرزی هیدرودینامیکی و حرارتی

دکتر مجید ملکی

دانشیار دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه صنعتی اصفهان

مهندس امیرحسین شیروی

فارغ التحصیل کارشناسی ارشد دانشکده مهندسی مکانیک دانشگاه صنعتی اصفهان

چکیده

با استفاده از يك روش عددی، لايهای مرزی هیدرودینامیکی و حرارتی در جریان آرام و مغشوش مورد بررسی قرار گرفت. روش حل و برنامه کامپیوتری به نحوی است که می‌توان به کمک آن جریان لايه مرزی در اطراف اجسام متقارن محوری را حل کرد. روش حاضر در مورد جریان آرام و مغشوش روی صفحه تخت بهگار برده شد و اثر گرادیان فشار بر نتایج بدست آمده بررسی شد. مقایسه نتایج بدست آمده با حل‌های موجود در روش محاسباتی حاضر را مورد تائید قرار داد.

A Numerical Solution for the Hydrodynamic and Thermal Boundary Layer

M. Molki, Ph.D.

and

A.H. Shiravi, M.Sc.

Mech. Eng. Dept., Esfahan Univ. of Tech.

ABSTRACT

A numerical method is employed to solve the hydrodynamic and thermal boundary layer in laminar and turbulent flows. The numerical procedure and computer program used in this study are also able to solve the boundary layer flows over axisymmetric bodies. The numerical procedure is applied to the laminar and turbulent flows over a flat plate and the effect of pressure gradient on the results is investigated. Comparison of the results with the existing solutions confirm the precision of the numerical method.

فهرست علاوه

η	انشار دیفیوژن انتالپی در واحد سطح درجهت	c	یکی از ضرائب شکل کلی معادلات بقاء	A^+	ثابت تجربی
K	ثابت طول اختلاط	d	یکی از ضرائب شکل کلی معادلات بقاء	A	یکی از ضرائب معادله کلی تفاضل
λ	طول اختلاط	e	پارامتر بدون بعد در حل دقیق بلازیوس	a	یکی از ضرائب شکل کلی معادلات بقاء
m''	دبی جرمی عبوری از سطح	f	پارامتر بدون بعد در حل دقیق بلازیوس	B	یکی از ضرائب معادله کلی تفاضل
m'''_E	دبی جرمی عبوری از سطح	h	انتالپی ویژه (بر واحد جرم)	b	یکی از ضرائب شکل کلی معادلات بقاء
P	فشار	\tilde{h}	انتالپی سکون ویژه	C	یکی از ضرائب معادله کلی تفاضل

Ψ تابع جریان	۷ پارامتر بدون بعد در حل دقیق بلازیوس	۲ فاصلهء هر نقطه از محور تقارن جسم
تابع جریان بدون بعد	۸ ثابت طول اختلاط	۳ سرعت
شاخصهای پائین	۹ ضریب ویسکوزیته آرام	۴ سرعت اغتشاشات
D معرف مقدار در پائین دست	۱۰ ضریب ویسکوزیته موئثر μ_{eff}	۵ سرعت متوسط زمانی
D^+ - D^- معرف مقدار در پائین دست در خطوط ثابت مجاور	۱۱ ضریب ویسکوزیته سینماتیک	۶ سرعت جریان آزاد
E معرف مقدار در مرز ا	۱۲ هر دانسیته سیال	۷ یک ضخامت مشخصه لایه
A معرف مقدار در مرز ا	۱۳ عدد پرانتل موئثر $n_{h,eff}$	۸ علائم یونانی
L معرف مقدار در بالادست	۱۴ تنش برشی سیال	۹ ضخامت لایه مرزی
	۱۵ متغیر کلی	

مقدمه

صورت یک مجھول اضافی در معادله ظاهر شده است. در حلهاei که تاکنون برای لایههای مرزی مفروش ارائه شده است، سعی شده است که به طریقی با استفاده از دادههای تجربی، این عبارت را به صورت یک عبارت تنش برشی مدل کرده و با عبارت تنش آرام (تنش مولکولی) جمع کنند. یکی از معروف ترین مدلها برای این مقصود فرضیه طول اختلاط پرانتل است (۳ ص ۱۶۶).

هدف پژوهه حاضر، حل معادلات بقاء به کمک یک برنامه جامع کامپیوتری است. روش حل به نحوی است که می تواند لایههای مرزی هیدرودینامیکی، حرارتی و جرم را حل کند و توزیع سرعت، دما و غلظت جرمی را بدست آورد. در اینجا برای سهولت بیشتر لایههای مرزی هیدرودینامیکی و حرارتی مورد توجه قرار داده می شوند، ولی باید توجه داشت که لایه مرزی جرم نیز با این روش به آسانی قابل حل است. در مساله حاضر، جریان سیال حول یک جسم متقاضی محوری در نظر گرفته می شود به طوری که جریان روی صفحه تنخت یک حالت خاص از این جریان است. محدودیتهای دیگر مسئله حاضر عبارتند از: جریان دائم است، برگشت جریان وجود ندارد، نیروهای جسمی و تشبع حرارتی و واکنش شیمیایی وجود ندارد و زاویه حمله خطوط جریان سبیت به محور تقارن به کندی تغییر می کند. بعلاوه، روش حل مورد بحث، همانطور که برای جریان مفروش به کار می رود، برای جریان آرام نیز قابل استفاده است. زیرا در جریان مفروش از مقادیر متوسط زمانی متغیرها استفاده شده و اغتشاش حاصل از اجزای نوسانی جریان به صورت تنشهای برشی موئثر و فلوهای موئثر بیان شده است.

فرومول بندی مساله

شکل ۱ سیستم مختصات مورداستفاده را نشان می دهد. معادلات لایه مرزی با استفاده از نابع جریان Ψ به عنوان یک متغیر عموم بر جریان بیان می شوند. طبق تعریف Ψ در طول یک خط جریان ثابت است، یعنی:

$$x = \rho rudy \quad (3)$$

در علم مکانیک سیالات، انتقال حرارت و انتقال جرم در لایه مرزی از اهمیت ویژه ای برخوردار است. تمامی انتقال ممنتوم و حرارتی که در اثر عبور یک سیال از روی یک جسم جامد انجام می گیرد در محدوده این لایه اتفاق می افتد. وجود ویسکوزیته در سیال حقیقی نخستین عامل بوجود آمدن این لایه است. با افزایش سرعت سیال و بطور کلی ناپایداری در جریان آرام، کم کم اغتشاشات ذرات سیال (ادبهای) نیز در رشد این لایه موئثر می شوند. تا جایی که گاهی اثر ویسکوزیته در مقایسه با اثر اغتشاشات ذرات سیال ناچیز می شود. معادلات بقاعی ممنتوم و انرژی برای یک لایه مرزی آرام از نوع معادلات دیفرانسیل پاره ای است، ولی به دلیل این که تعداد مجھولات با تعداد معادلات برابر است، حلهاei دقيقی برای این نوع جریان بدست آمده است که نومنه آن حل دقیق بلازیوس برای جریان آرام روی صفحه، تخت است (۲ ص ۲۰۶ - ۲۰۷). در جریان مفروش، معمول این است که متغیرهای مختلف به صورت یک مقدار متوسط زمانی بهاضافه یک مقدار مربوط به اغتشاشات نوشته شود، که این کار نخستین بار توسط رینولدز انجام شده است (۳ ص ۳۹). به طور مثال سرعت جریان مفروش به صورت زیر نوشته می شود:

$$(1) \quad u = \bar{u} + u'$$

که در آن \bar{u} سرعت متوسط زمانی و u' نوسانات سرعت را نشان می دهد. به این ترتیب معادلاتی را که از جایگزینی روابطی نظری معادله (۱) در معادلات بقاء به دست می آیند، معادلات بقاء با مقادیر متوسط زمانی می نامند. در این جایگزینی، معادله بقاعی جرم تغییر نمی کند، ولی معادلات بقاعی ممنتوم و انرژی تغییر کرده و عبارتی که معرف اغتشاش جریان هستند وارد معادلات می شوند. برای مثال، معادله بقاعی ممنتوم پس از جایگزینی فوق الذکر و اعمال فرضیات ساده کننده لایه مرزی به صورت زیر در می آید:

$$(2) \quad -\frac{\partial \bar{u}}{\partial x} + \bar{v} \frac{\partial \bar{u}}{\partial y} = \frac{\partial}{\partial y} (\nu \frac{\partial \bar{u}}{\partial y}) + \bar{u}' \bar{v}' - \frac{1}{\rho} \frac{dp}{dx}$$

ملاحظه می شود که عبارت \bar{v}' که به تنش رینولدز معروف است، به

$$\gamma > \frac{\lambda y_l}{k}, \quad l = \lambda y_l \quad (10)$$

و مقادیر ثابت طول اختلاط بوده و λ یک ضخامت مشخصه لایه است. در ناحیه خیلی نزدیک به دیواره از فرضیه وان دریست استفاده می‌کیم:

$$\mu_{\text{eff}} = \mu + \rho k^2 y^2 \left\{ 1 - \exp \left[-y \sqrt{\tau p / (\mu A^+)} \right] \right\}^2 \quad (11)$$

در این رابطه μ ویسکوزیته جریان آرام و A^+ یک ثابت تجربی است. کلیه مقادیر ثابت در این دو فرضیه از داده‌های تجربی بدست می‌آیند. یکی از فرضیات ساده‌کننده‌ای که در حل معادلات مورد استفاده قرار گرفت، مربوط به یک بعدی بودن معادلات لایه مرزی در نزدیکی دیوار است. نظر به اهمیت زیاد ناحیه نزدیک دیوار به علت شدت تغییرات متغیرها و با توجه به کاربرد تحلیل کوئت (۲ ص ۱۱۲) که در این ناحیه جریان را یک بعدی در نظر گرفته و از ترم جابجایی ممتنم در جهت x صرف نظر می‌کند، می‌توان معادلات دیفرانسیل را از شکل پاره‌ای به شکل معمولی درآورده و ساده کرد. در روش حاضر با استفاده از تحلیل کوئت، از فرمولهای ساده شده ناحیه نزدیک دیوار به جای معادلات دیفرانسیل پاره‌ای استفاده شده است (۱ ص ۱۹-۱۵).

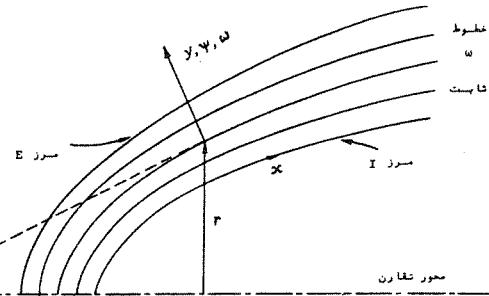
روش حل

حال که چهارچوب نئوریکی مساله، چه در میدان یک بعدی نزدیک دیوار و چه در ناحیه "کاملاً" مشوش، کامل شده است، باید این روابط را بصورت روابط تفاضل محدود درآوریم. ابدا به انتخاب یک سیستم مختصات مناسب می‌پردازیم.

انتخاب سیستم مختصات در روش تفاضل محدود از اهمیت ویژه‌ای برخوردار است. نظر به طبیعت لایه‌های مرزی که "ممولاً" با رشد ضخامت همراه است، استفاده از شبکه‌های چهارگوش در سیستم مختصات متعامد دارای معایبی است. زیرا انتخاب چنین شبکه‌های ایجاد می‌کند که مقدار زیادی از شبکه در خارج لایه مرزی در بالا دست جریان بی استفاده باقی بماند، و به این ترتیب زمان محاسبه توسط کامپیوتر افزایش یابد. لذا وضعیت ایده‌آل وقتی است که همواره شیک و لایه مرزی بر هم منطبق باشند و یا به عبارتی متغیر عمود بر جریان هماهنگ با رشد لایه مرزی رشد کند. در این رابطه از تابع جریان بدون بعد استفاده می‌کیم:

$$\omega = (\Psi_E - \Psi_I) / (\Psi_I - \Psi) \quad (12)$$

در این رابطه Ψ و Ψ_E به ترتیب، معرف مقادیر نابع جریان در مرزهای داخلی او خارجی لایه مرزی هستند (شکل ۱). ملاحظه می‌شود که مقدارهای همواره بین صفر و یک است. با توجه به این انتخاب، معادلات بقاء در سیستم مختصات ω به صورت زیر درمی‌آیند (۴):



شکل ۱. سیستم مختصات

معادلات بقاء در دستگاه مختصات $\Psi - x$ به صورت زیر درمی‌آید (۴):

$$\frac{\partial u}{\partial x} = \frac{\partial}{\partial \Psi} \tau \quad (۱۳) \quad \frac{1}{\rho u} \frac{dp}{dx}$$

$$\frac{\partial h}{\partial x} = - \frac{\partial}{\partial \Psi} \left\{ J_h - u \tau \right\} \quad (۱۴)$$

در این روابط P فشار سیال، τ تنش برشی موضعی، h انتالسی سکون و رانتشار دیفیوزن در واحد سطح در جهت x را نشان می‌دهند. اکون بهاره مدلی برای ویسکوزیته موئثر می‌پردازیم. همانطور که ملاحظه می‌شود، کیمی مانند تنش برشی و فلوی حرارتی در معادلات بقاء ظاهر شده‌اند. در جریان آرام، این کیمیات توسط قانون نیوتون (برای ویسکوزیته) و قانون فوریه (برای هدایت حرارتی) بیان می‌شوند. ولی در جریان مشوش از مقادیر موئثر با تعاریف زیر استفاده می‌شود:

$$\tau = \mu_{\text{eff}} \left(\frac{\partial u}{\partial y} \right) \quad (۱۵)$$

$$J_h = - \left(\frac{\mu_{\text{eff}}}{\sigma_{h,\text{eff}}} \right) \left(\frac{\partial h}{\partial y} \right) \quad (۱۶)$$

در این روابط، μ_{eff} ویسکوزیته موئثر و $\sigma_{h,\text{eff}}$ عدد پرانتل موئثر است. مدلی را که برای ویسکوزیته موئثر استخراج می‌کیم ترکیبی است از فرضیه طول اختلاط پرانتل (۳) و فرضیه وان دریست (۴). برای انجام این کار، لایه مرزی مشوش بددو ناحیه تقسیم می‌شود. در ناحیه "کاملاً" مشوش از فرضیه طول اختلاط پرانتل استفاده می‌کیم.

$$\mu_{\text{eff}} = \rho l^2 \left| \frac{\partial u}{\partial y} \right| \quad (۱۷)$$

که در اینجا طول اختلاط است. تغییرات l را طبق بررسی هودیموتو و اسکودیر (۴) به شکل زیر درنظر می‌گیریم:

$$0 < y < \frac{\lambda y_l}{k}, \quad l = ky \quad (۱۸)$$

(۱۳)

باقی انرژی:

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{[r_1 m''_I + \omega(r_E m''_E - r_1 m''_I)]}{(\Psi_E - \Psi_I)} \frac{\partial u}{\partial \omega} = \frac{\partial}{\partial \omega} \left[\frac{r^2 \rho u \mu_{eff}}{(\Psi_E - \Psi_I)^2} \frac{\partial u}{\partial \omega} \right] - \frac{1}{\rho u} \frac{dp}{dx}$$

:: (۱۴)

$$\begin{aligned} \frac{\partial \tilde{h}}{\partial x} + \frac{[r_1 m''_I + \omega(r_E m''_E - r_1 m''_I)]}{(\Psi_E - \Psi_I)} \frac{\partial \tilde{h}}{\partial \omega} &= \frac{\partial}{\partial \omega} \left[\frac{r^2 \rho u \mu_{eff}}{(\Psi_E - \Psi_I)^2} \frac{\partial \tilde{h}}{\partial \omega} \right] \\ &+ \frac{\partial}{\partial \omega} \left[\frac{r^2 \rho u \mu_{eff}}{(\Psi_E - \Psi_I)^2} \left(1 - \frac{1}{\sigma_{h,eff}} \right) \frac{\partial \left(\frac{u^2}{2} \right)}{\partial \omega} \right] \end{aligned}$$

سهمی در نظر گرفته می‌شود) می‌توان فرمولی علی برای محاسبه m''_I از مرز آزاد به دست آورد. اطلاعات بیشتر در این زمینه در مرجع (۴) موجود است.

نکته دیگر، انتخاب مقدار پیشروی در هر مرحله است. طبیعت ضمنی بودن روش مورد استفاده می‌تواند پایداری حل را تضمین کند، یعنی حتی برای قدمهای بزرگ اشکالی پیش نمی‌آورد. ولی بهر صورت کوچک گرفته قدمها در حد معقول می‌توانند دقت حل را افزایش دهد. انتخاب مقدار پیشروی در هر مرحله برای جریان آرام و مغشوش متفاوت است. در جریان مغشوش این مقدار متناسب با m''_I از مرز آزاد درنظر گرفته شد، چون با کم شدن m''_I در هر مرحله می‌توان قدم بعدی را بزرگتر انتخاب کرد:

$$X_D - X_U = 0.5 \delta^2$$

برای جریان آرام: $X_D - X_U = 0.05(\Psi_E - \Psi_I)/(r_1 m''_I)$
و برای جریان مغشوش: $X_D - X_U = 0.05(\Psi_E - \Psi_I)/(r_1 m''_E)$

همچنین لازم به ذکر است که برنامه کامپیوتری مورد استفاده به زبان بیسیک نوشته و در کامپیوتراهای شخصی آی-پی. آم (IBM PC) و یا هر نوع کامپیوتر سازگار با آن قابل اجرا است. یک اجرای نمونه برنامه حدود ۲۰ دقیقه به طول می‌انجامد. برنامه کامل کامپیوتری در مرجع (۱) موجود است.

در این روابط m''_I و m''_E دیسی جرمی عموری از سطحهای E می‌باشند. معادلات (۱۳) و (۱۴) دارای شکل کلی زیر هستند:

$$\frac{\partial \phi}{\partial x} + (a + b\omega) \frac{\partial \phi}{\partial \omega} = \frac{\partial}{\partial \omega} \left(c \frac{\partial \phi}{\partial \omega} \right) + d \quad (15)$$

در اینجا ϕ یک متغیر کلی است و عبارتی است که شامل $\frac{\partial \phi}{\partial \omega}$ نیست. مرحله، بعدی در حل مسئله این است که معادله دیفرانسیل پارهای را به شکل تفاضل محدود نوشته و آن را با روش انتگرال گیری قدم به قدم حل کنیم. در این روش در هر مرحله انتگرال گیری، مقادیر ϕ در بالادست (X) و بهارای تمام مقادیر ϕ معلوم است و باید مقادیر ϕ در قدم بعدی (X_D) محاسبه شوند و به این ترتیب، حل معادلات مرحله به مرحله پیشرفتنه تا تمام قلمرو حل تحت پوشش قرار گیرد (۱ ص ۲۹ - ۲۳).

بعد از آن که تمام عبارات معادله دیفرانسیل بطور جداگانه به شکل تفاضل محدود درآمد، معادله کلی تفاضل را می‌توان به شکل ساده زیر نوشت (۴):

$$\phi_D = A \phi_{D^+} + B \phi_{D^-} + C \quad (16)$$

ضرائب A , B و C در مرجع (۱ ص ۲۸) داده شده است.

اگون یک سری معادلات جبری خطی داریم که باید حل شوند. این معادلات دارای یک مشخصه ویژه هستند و آن این است که در هر معادله فقط سه مجهول ظاهر می‌شود. از اینرو می‌توان به جای تکنیک ماتریسی و ارون و نظایر آن از روش جانشینی بی‌دریبی^۴ استفاده کرد.

در اینجا ذکر چند نکته درمورد طرز کنترل شبکه لازم به نظر می‌رسد. مقادیر m''_I و m''_E یعنی دیسی جرمی مذکور شده به داخل لایه مرزی، از لحاظ فیزیکی ضخامت شبکه را کنترل می‌کنند. درمورد مرز دیوار و مرز خط تقارن مشکلی برای محاسبه m''_E وجود ندارد. فقط در مورد مرز آزاد دقت بیشتری لازم است. با توجه به فرضیه طول اختلاط پرانتل می‌توان رابطه زیر را برای مرز آزاد نتیجه گرفت (۴):

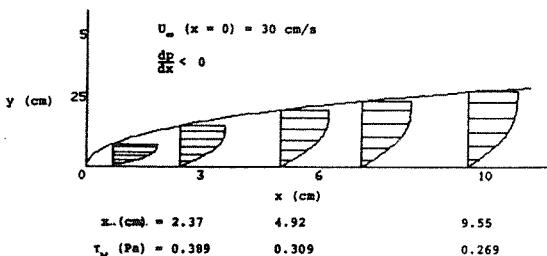
$$m'' = 2\rho l^2 \left| \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right| \quad (17)$$

حال با انتخاب یک پروفیل سرعت در محاورت مرز آزاد (که معمولاً

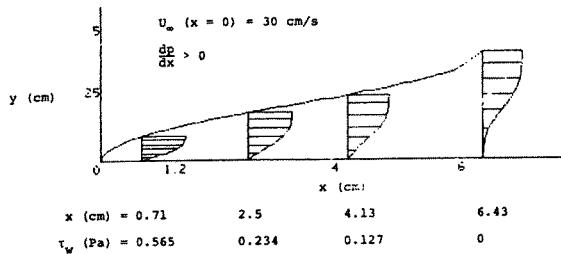
همانطور که ملاحظه می‌شود تطابق حلها بسیار خوب است. باید توجه داشت که روش حل حاضر از نوع تشابهی^۵ نبوده است، با این حال مشاهده می‌گردد که در مقاطع مختلف با حل بلازیوس کاملاً موافق است.

اگر گرادیان فشار بر رشد لایهٔ مرزی آرام و تاءثیر آن بر پروفیل‌های سرعت در شکل‌های ۴ و ۵ نشان داده شده است. همانطور که انتظار می‌رود، جریان با گرادیان فشار منفی باعث متراکم شدن لایهٔ مرزی و پایداری هر چه بیشتر آن می‌گردد، در حالی که جریان با گرادیان فشار ثابت به‌جذبی جریان منجر می‌شود. در شکل ۵ نقطهٔ جاذبی که در آن تنش برشی روی دیواره صفر است به‌وضوح دیده می‌شود. روش حاضر، بعد از نقطهٔ جاذبی جریان را پیش‌بینی نمی‌کند، زیرا اصولاً "جادبی" جریان در تعریف لایهٔ مرزی نمی‌گنجد. نکتهٔ قابل توجه دیگر در این دو شکل روند کاهش تنش برشی روی دیواره است. در جریان با گرادیان فشار منفی (شکل ۴) ملاحظه می‌گردد که کاهش تنش برشی دیواره به‌کنندی صورت می‌گیرد که این خود نشان دهندهٔ تغییرات آهستهٔ پروفیل سرعت در این لایه است. در صورتی که تنش برشی در جریان با گرادیان فشار ثابت به‌سرعت به‌صفر می‌رسد و نشان می‌دهد که تغییرات پروفیل سرعت در مقاطع مختلف سریع است.

شکل ۶ تبدیل لایهٔ مرزی آرام به‌مشوش را روی صفحهٔ تخت با گرادیان فشار صفر نشان می‌دهد. لازم به‌توضیح است که در روند تبدیل لایهٔ مرزی آرام به‌مشوش، جریان باید از یک حالت انتقالی



شکل ۴. لایهٔ مرزی آرام با گرادیان فشار منفی



شکل ۵. لایهٔ مرزی آرام با گرادیان فشار ثابت

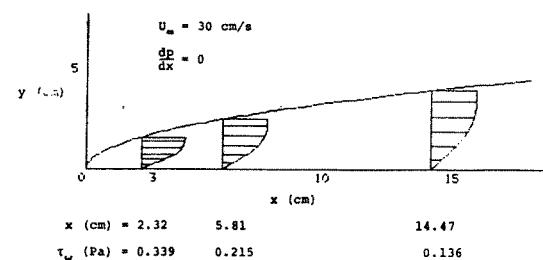
گرفت که حل دقیق بلازیوس در این مورد در دسترس بود. شکل ۲ پروفیل سرعت و رشد لایهٔ مرزی آرام را در این حالت نشان می‌دهد و در چند مقطع دلخواه تنش برشی روی دیوار محاسبه شده است. در این حالت، پروفیل ابتدائی سرعت به‌صورت زیر تقریب زده شد.

$$\frac{u}{U_\infty} = \frac{1}{3} \left(\frac{\gamma}{\delta} \right)^2 - \left(\frac{1}{2} \right) \left(\frac{\gamma}{\delta} \right)^3 \quad (18)$$

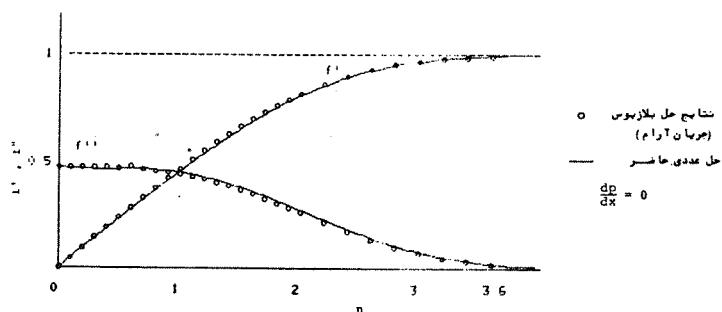
نکتهٔ جالب توجه در این حالت این است که حل مساله به‌انتخاباب پروفیل ابتدائی سرعت حساسیت ندارد، یعنی با تغییردادن آن به صورت خطی $\frac{\gamma}{\delta} = \frac{U_\infty}{U_\infty}$ و یا به‌نهایت تزدیک‌کردن آن به‌لبهٔ ابتدائی صفحه، جوابها در پائین دست تقریباً ثابت می‌مانند. این موضوع باعث شد که در جریانهایی که دارای گرادیان فشار هستند بدون هیچ شک و اضطرابی از همین پروفیل‌ها به‌عنوان پروفیل ابتدائی استفاده کیم.

در شکل ۳، نتایج حاضر (از شکل ۲) با حل دقیق بلازیوس (۷) مقایسه شده است. پارامترهای بکار رفته در شکل عبارتند از:

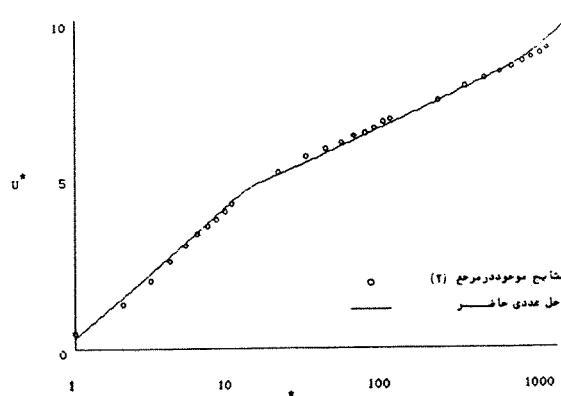
$$f' = \frac{u}{U_\infty}, \quad f'' = \frac{\tau}{\mu U_\infty} \sqrt{\frac{2\nu x}{U_\infty}}, \quad \eta = \gamma \sqrt{\frac{U_\infty}{2\nu x}} \quad (19)$$



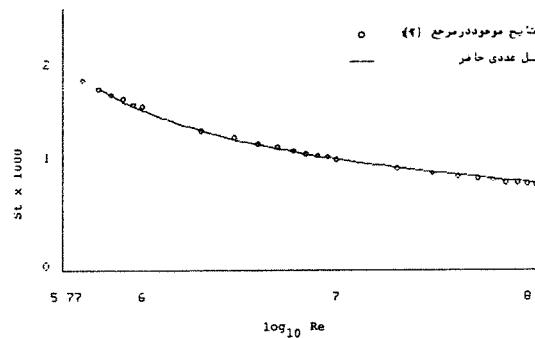
شکل ۲. پروفیل سرعت در لایهٔ مرزی آرام روی صفحهٔ تخت



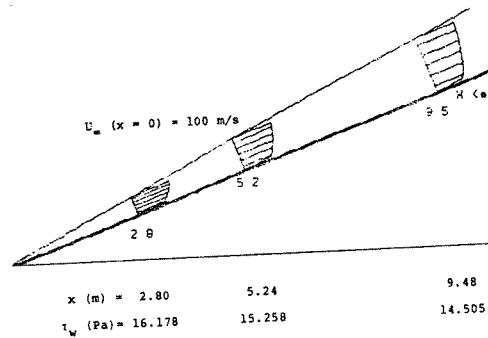
شکل ۳. مقایسهٔ بین حل دقیق بلازیوس و حل عددی حاضر



شکل ۸. مقایسه‌ای بین حل عددی حاضر و نتایج موجود در مرجع (۴)

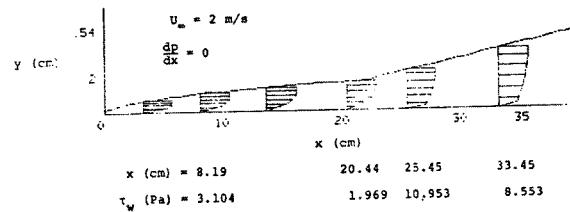


شکل ۹. عدد استانتون روی دیواره بر حسب عدد رینولز



شکل ۱۰. لایهٔ مرزی مغشوش روی جسم متقارن محوری

به صورت عدد استانتون $(St = \frac{h}{\mu u C_p})$ بر حسب عدد رینولز $(Re = \frac{\rho u x}{\mu})$ در شکل ۹ رسم شده است. مقایسهٔ نتایج حاضر با نتایج مرجع (۴) دقت محاسبات انجام شده را به خوبی نشان می‌دهد. و بالاخره در شکل ۱۰ لایهٔ مرزی مغشوش روی جسم متقارن محوری، که در اینجا یک مخروط با زاویهٔ راس 45° در نظر گرفته شده، بررسی شده است. این فبیل مسائل معمولاً با گرادیان فشار همراه است که از جریان ایده‌آل خارج لایهٔ مرزی حاصل می‌شود. برای جریان ایده‌آل در اطراف یک مخروط 45° درجه، $U_{\infty} = C x^n$ است که در آن $n = 0.125$ است (۷).



شکل ۶. تبدیل لایهٔ مرزی آرام به‌مشوش

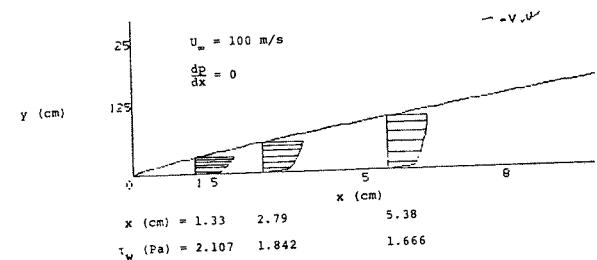
عبور کند. اما پیش‌بینی رفتار جریان در حالت انتقالی بسیار مشکل بوده و از توان روش حاضر خارج است. لذا از حالت انتقالی کلاً "صرف‌نظر شد و فرض کردیم که در یک مقطع معین جریان دفعتاً" از حالت آرام به‌مشوش تبدیل می‌شود.

ب - لایهٔ مرزی مشوش

نخست لایهٔ مرزی هیدرودینامیکی مشوش روی صفحهٔ تخت با گرادیان فشار صفر در نظر گرفته شده است. در این حالت از پروفیل معروف $\frac{1}{7}$ به عنوان پروفیل ابتدائی سرعت استفاده شده است و فرض شده است که از ابتدای صفحهٔ جریان مشوش است. برای این که این فرض به‌واعقیت نزدیکتر باشد از سیال‌ها در سرعت بالا استفاده شده است تا طول لایهٔ مرزی آرام به‌حداقل برسد. شکل ۷ پروفیل سرعت را در این حالت نشان می‌دهد و در چند مقطع دلخواه، تنش برشی روی دیوار نیز محاسبه شده است. در شکل ۸ مقایسه‌ای بین حل حاضر و آنچه در مرجع (۴) بدست‌آمده صورت گرفته است. در این شکل u^* بر حسب y رسم شده که تعریف آنها به صورت زیر است:

$$u^* = Ku / \sqrt{\frac{\tau_s}{\rho}} \quad y^* = ky \sqrt{\frac{\tau_s}{\mu}} \quad (۲۰)$$

ملحوظه‌ی گردد که در اینجا نیز تطابق قابل قبول است. حال همین مسئله را وقتی که از صفحهٔ انتقال حرارت هم صورت می‌گیرد مورد توجه قرار می‌دهیم. در این حالت فرض شده که دمای دیواره ثابت و دوبرابر دمای سیال آزاد است. نتایج بدست‌آمده



شکل ۷. پروفیل سرعت در لایهٔ مرزی مشوش

نتیجه‌گیری

روش عددی که شرح آن گذشت قادر است حل لایه‌های مرزی هیدرودینامیکی و حرارتی در جریان آرام و مغشوش در اطراف اجسام متقارن محوری را بدستآورد. در حالی که نتایج ارائه شده به لایه‌های مرزی هیدرودینامیکی و حرارتی محدود شد، روش حل حاضر به نحوی است که بسهولت می‌توان لایه‌مرزی انتقال جرم را نیز مورد بررسی قرار دهد.

برای نشان دادن توان روش حاضر، حل جریان آرام و مغشوش روی صفحهٔ تخت بدستآمد و با نتایج دقیق تحلیلی و عددی موجود مقایسه شد. نزدیکی این نتایج بهیکدیگر، دقت محاسبات حاضر را مورد تأیید قرار داد.

نظر بهاین که جریان در اطراف اجسام متقارن محوری از تنوع بیشتری برخوردار است، برای کاهش پارامترها و سهولت در ارائه نتایج، تنها به ذکر نتایج مربوط به جریان لایه‌مرزی در اطراف یک مخروط ۴۵ درجه پرداختیم. برنامهٔ جامع کامپیوتری به طور کامل در مرجع (۱) آمده است و می‌توان به کمک آن جریان در اطراف هر نوع دماغهٔ متقارن محوری را محاسبه کرد.

پاورقی:

1. Prandtl mixing - length theory
2. Van Driest hypothesis
3. Marching integration
4. Successive substitution
5. Similarity solution
6. Transition

- ۱- پایان نامهٔ کارشناسی ارشد، شیروی - امیرحسین، "حل لایه‌مرزی هیدرودینامیکی و حرارتی به کمک کامپیوتر"، شهریور ماه ۱۳۶۸
2. Fox, R.W., *Introduction to Fluid Mechanics* (2nd edn.), John Wiley & Sons, 1978.
3. Kays, W.M., *Convective Heat and Mass Transfer* (2nd edn.), McGraw-Hill, 1980.
4. Patankar, S.V., *Heat and Mass Transfer in Boundary Layers* (1st edn.), Morgan-Grampian, London, 1967.
5. Patankar, S.V., *Computation of Boundary Layer Flows*, Class Notes, University of Minnesota, Spring 1981.
6. Schlichting, H., *Boundary Layer Theory* (7th edn.), McGraw-Hill, 1987.
7. White, F.M., *Viscous Fluid Flow* (1st edn.), McGraw-Hill, 1974.
8. Van Driest, E.R., J' Aeronautical Sciences, Vol. 23, 1956, p. 1007.