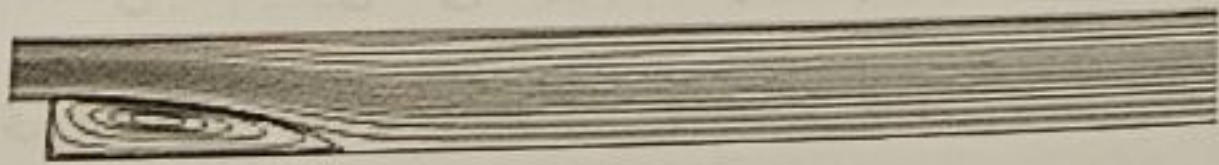


شکل (۱۶-۱۲) توزیع سرعت افقی (بالا) و عمودی (پایین) در رینولدز ۱۰۰ (راست) و ۱۰۰۰ (چپ).

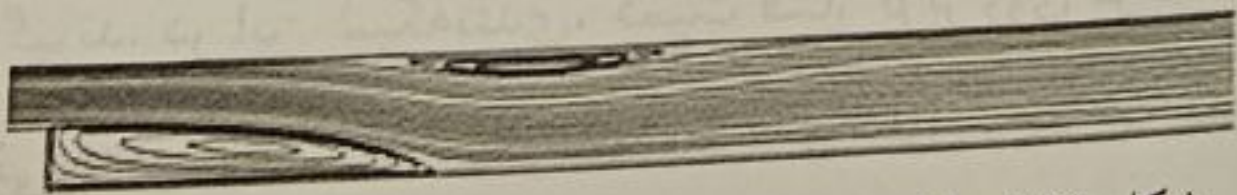
ملاحظه می شود که نتایج بسیار نزدیک به نتایج بدست آمده در روشهای دیگر است.

۱۲-۳-۲ مسئله کاربردی ۴: جریان حول پله عقب گرا

مسئله جریان سیال لزج حول پله عقب گرا در بخش روش تفاضل محدود تشریح شد. برای حل این مسئله، همانگونه که در حین حل مسئله حفره اشاره شد، می توان با ایجاد تغییراتی در نرم افزار ارائه شده، از آن برای حل مسئله پله عقب گرا استفاده نمود. در اینجا، به ارائه نتایج حاصل از نرم افزار فوق الذکر بسنده می شود. در شکل های (۱۷-۱۲) و (۱۸-۱۲)، خطوط جریان حاصله برای رینولدزهای ۱۰۰ و ۱۰۰۰ ارائه شده است که تطابق خوبی با نتایج روشهای دیگر دارد.



شکل (۱۷-۱۲) خطوط جریان در عدد رینولدز ۱۰۰.



شکل (۱۸-۱۲) خطوط جریان در عدد رینولدز ۱۰۰۰.

۱۲-۴ حل معادلات ناویر استوکس گذرا به روش حجم محدود

در این بخش، به منظور حل عددی معادلات ناویر-استوکس برای جریان گذرای سیال تراکم ناپذیر، از روش گسسته‌سازی حجم محدود استفاده می‌شود. روش‌های گسسته‌سازی، همانطور که در بخش‌های پیش مورد بررسی قرار گرفتند، جهت گسسته‌سازی معادلات دیفرانسیلی ساده بکار گرفته شده‌اند و می‌توان از آنها بر روی معادلات پیوسته ناویر-استوکس نیز استفاده نمود.

در شرایط دوبعدی، دامنه محاسباتی به یک ناحیه مستطیلی شکل محدود خواهد گردید:

$$\Omega := [0, a] \times [0, b] \subset \mathbb{R}^2$$

که بر روی این دامنه مستطیلی شبکه‌بندی مورد نظر جهت گسسته‌سازی معادلات شکل خواهد گرفت. این شبکه به i_{max} سلول در جهت x و j_{max} سلول در جهت y تقسیم‌بندی خواهد شد. در نتیجه فواصل سلولی بصورت زیر تعریف می‌شوند:

$$\delta x := \frac{1}{i_{max}} \quad \text{و} \quad \delta y := \frac{b}{j_{max}}$$

همانطور که در فصل ۷ معرفی گردید، در رویکرد حجم محدود از معادلات حاکم بر روی المان‌های حجم کنترل، انتگرال‌گیری نموده و با استفاده از قضیه دیورژانس، در حالت سه‌بعدی انتگرال‌های حجمی را به انتگرال‌های سطحی (سطوح جانبی المان) و در حالت دوبعدی انتگرال‌های سطحی را به انتگرال‌های خطی (خطوط شبکه دوبعدی و تشکیل دهنده المان‌ها تبدیل می‌نماییم. عموماً در گسسته‌سازی معادلات ناویر-استوکس بر روی شبکه‌بندی‌های یکنواخت و منظم از رویکرد شبکه‌های جابجاشده^۷ استفاده می‌گردد. در این رویکرد متغیرهای مجهول مختلف بر روی نقاط مشترکی از شبکه قرار نمی‌گیرند. در این شبکه‌بندی، کمیت فشار p بر روی مراکز سلولی قرار داده شده، سرعت افقی u بر روی نقاط میانی خطوط قائم سلول و سرعت عمودی v بر روی

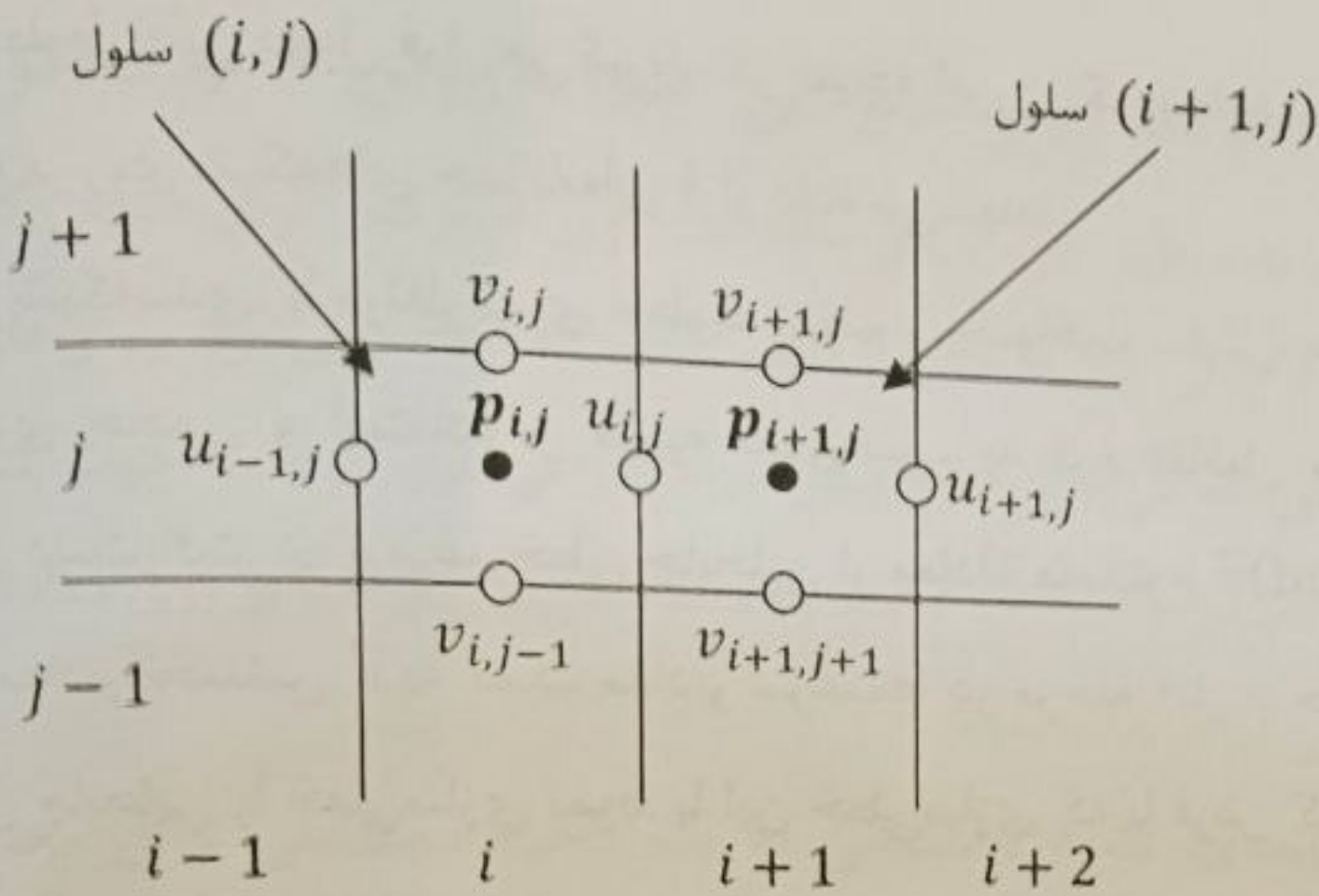
^۷ Staggered Grids

نقاط میانی خطوط افقی سلول قرار می‌گیرند. در نتیجه این رویکرد، مقادیر گسسته u ، v و p در واقع بر روی شبکه‌های جداگانه‌ای قرار داده می‌شوند.

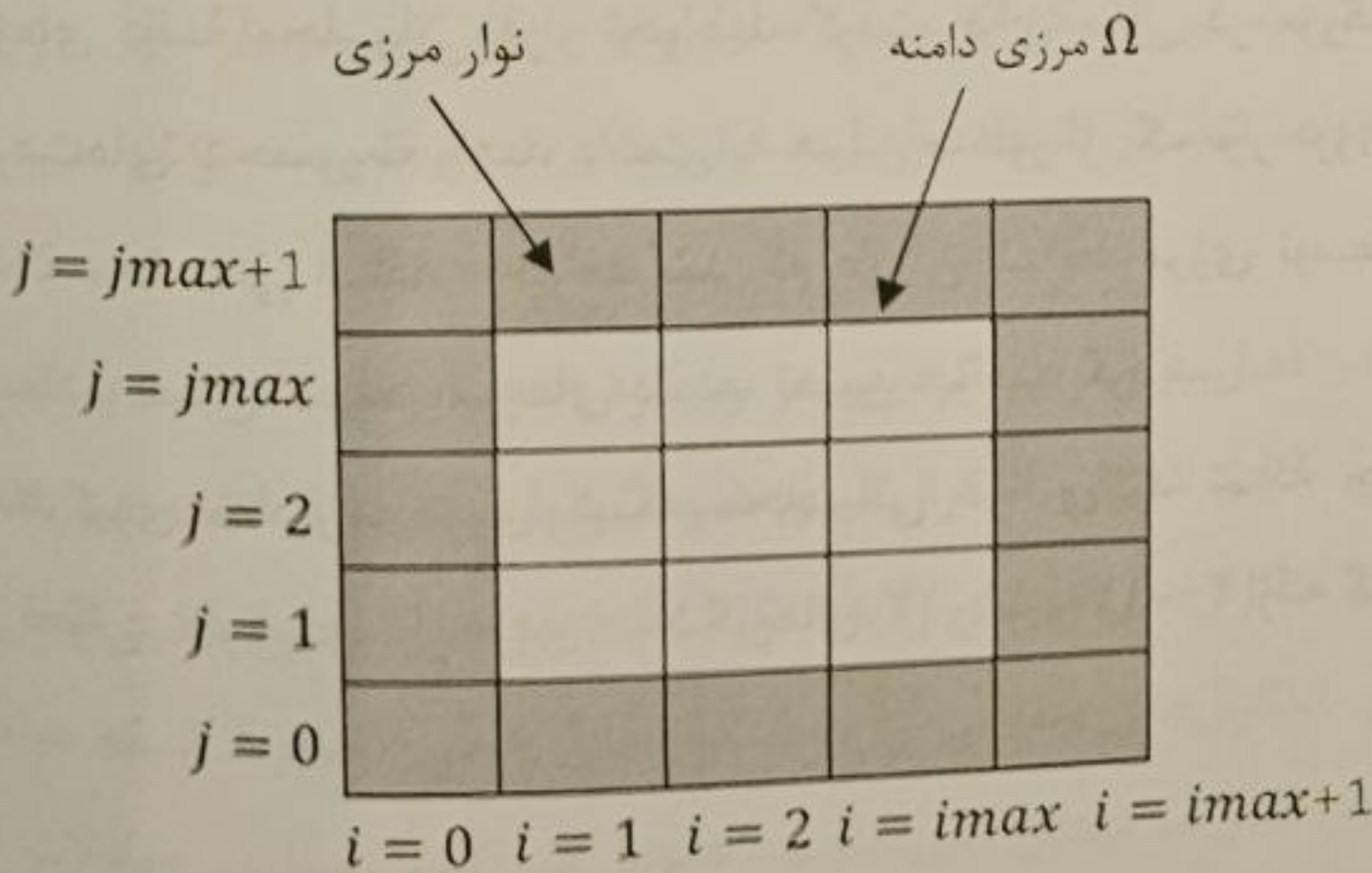
در این نوع از شبکه‌بندی، با در نظر گیری خطوط منظم و یکنواخت سلولی، می‌توان پس از انتگرال گیری حجمی و استفاده از قضیه دیورژانس، به فرم تفاضل محدودی از گسسته‌سازی دست یافت. در ترم غیرخطی جابجایی از معادلهٔ مومنوم $(\vec{u} \cdot \text{grad})\vec{u}$ ، با در نظر گیری مقادیر نخستین \vec{u} به کمک مقادیر سرعت‌ها در مرحلهٔ قبل از حل، می‌توان ترم غیرخطی جابجایی را خطی‌سازی نمود. با این خطی‌سازی که با فرض کوچک بودن بازه زمانی عملی خواهد بود، می‌توان روند گسسته‌سازی را ساده‌سازی نموده و از میانمایی‌های تفاضلی مرتبهٔ اول یا دوم استفاده نمود.

با در نظر گیری رویکرد شبکهٔ جابجاشده، تمامی نقاط مرزی شبکه به علت جابجایی در داخل مرزهای دامنهٔ محاسباتی قرار نخواهند گرفت. برای مثال در مرزهای عمودی مقادیر سرعت‌های v حضور نخواهند داشت. به همین منظور از یک نوار مرزی اضافی در اطراف دامنهٔ محاسباتی استفاده خواهد شد که در آن شرایط مرزی توسط میانگین-گیری از مقادیر تعیین شده در مرزهای دامنه، تعیین خواهند گردید.

نحوهٔ در نظر گیری مقادیر بر روی شبکه محاسباتی در رویکرد شبکهٔ جابجاشده و همچنین نحوهٔ در نظر گیری نوار مرزی در شکل‌های ۱۲-۱۹ و ۱۲-۲۰ ارائه گردیده‌اند.



شکل (۱۲-۱۹) شبکه بندی جابجاشده



شکل (۱۲-۲۰): دامنه محاسباتی با در نظر گیری سلول های مرزی

نکته قابل توجه در استفاده از رویکرد شبکه جابجاشده این است که با در نظر گیری این چیدمان برای مجهولات شبکه، می توان از نوسانات احتمالی میدان فشار یا عبارت دیگر اثر شطرنجی فشار در دامنه محاسباتی جلوگیری نمود.

بعنوان یک روش جایگزین در مقابل روش چیدمان جابجاشده، روش چیدمان هم‌مکان^۸ پیشنهاد می‌گردد که همانطور که از اسم آن برمی‌آید، تمامی مقادیر u ، v و p در مراکز سلول‌ها در نظر گرفته شده و در این شرایط، یک گسسته‌سازی حجم محدود کامل با بکارگیری روش‌های میانبایی ویژه‌ای به منظور محاسبه شار عبوری از سطوح جانبی حجم کنترل، بکار گرفته خواهد شد.

با توجه به آنچه مطرح گردید، به منظور جلوگیری از بروز نوسانات غیرفیزیکی فشار در داخل دامنه محاسباتی، در این مسئله از رویکرد چیدمان جابجاشده استفاده گردیده و نحوه گسسته‌سازی بر روی این نوع از شبکه با استفاده از رویکرد حجم محدود مبتنی بر تفاضلات محدود، بصورتی که در ادامه ارائه می‌گردد، معرفی خواهد شد.

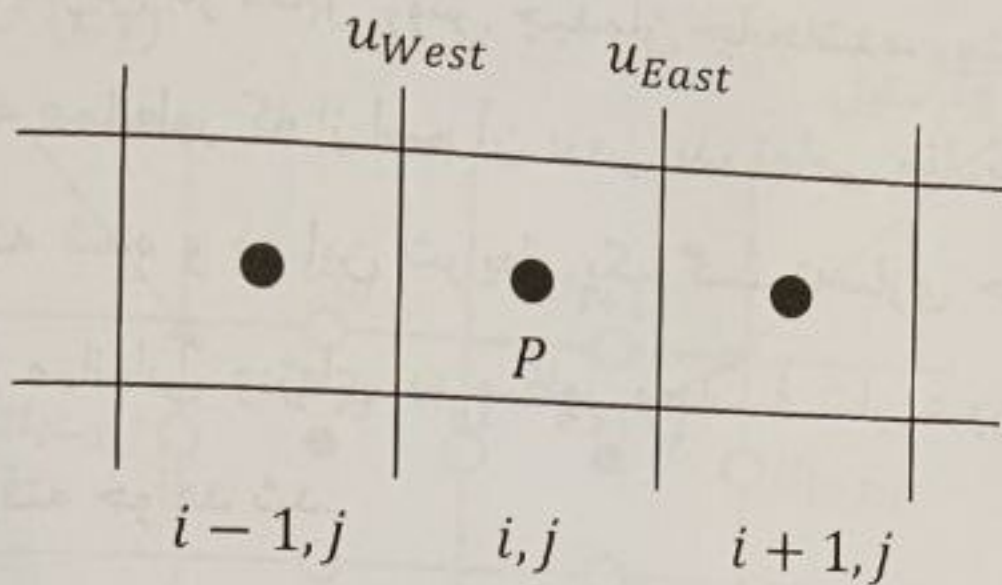
معادله پیوستگی با جایگذاری مشتقات مکانی $\frac{\partial u}{\partial x}$ و $\frac{\partial v}{\partial y}$ به کمک تفاضلات مرتبه اول و بر روی مراکز سلول‌های محاسباتی گسسته‌سازی خواهد گردید. لازم به ذکر است که همانطور که در ادامه نشان داده می‌شود، با انتگرال‌گیری روی سطح از عبارت مشتق، استفاده از قضیه دیورژانس، بکارگیری رویکرد چیدمان جابجاشده، میانبایی مرتبه اول بالادستی و نهایتاً تقسیم نمودن تمامی ترم‌ها بر حجم سلول‌ها (یا بر سطح سلول‌ها در حالت دوم)، گسسته‌سازی حجم محدود به فرم تفاضل محدود، در خواهد آمد.

$$\int_{C.V.} \frac{\partial u}{\partial x} dV \xrightarrow{2D} \int_{C.F.} \frac{\partial u}{\partial x} dA =$$

$$\oint_{cell\ edges} \frac{u_{face}}{dx} dx dy = \oint_{cell\ edges} u_{edge} dy = (u_{East} - u_{West}) dy$$

بکارگیری میانبایی بالادستی جهت تقریب نمودن مقادیر روی مرزهای شرقی و غربی، با فرض جریان سیال از سمت غرب به شرق نتیجه می‌دهد:

$$u_{East} = u_{i,j} \quad \text{و} \quad u_{West} = u_{i-1,j}$$



شکل (۱۲-۲۱): نحوه قرارگیری سرعت‌های افقی و فشار در شبکه محاسباتی

با توجه به این موضوع، می‌توان نشان داد که تقریب حجم محدود عبارت مشتق مرتبه اول در چارچوب چیدمان جابجاشده، با بکارگیری میانبایی مرتبه اول بالادستی، به فرم تقریب تفاضل محدود با تقریب تفاضلی مرتبه اول پسرو درخواهد آمد.

$$\int_{C.F.} \frac{\partial u}{\partial x} dA = (u_{i,j} - u_{i-1,j}) dy \xrightarrow{\text{تقسیم بر حجم سلول}} = \frac{u_{i,j} - u_{i-1,j}}{\delta x}$$

مشابه همین نتیجه، برای مشتق مرتبه اول در جهت y (سلول‌های جابجاشده در راستای قائم) حاصل خواهد گردید:

$$\left. \frac{\partial v}{\partial y} \right|_{i,j} := \frac{v_{i,j} - v_{i,j-1}}{\delta y}$$

مشتقات مرتبه دوم نیز بصورت کاملاً مشابه محاسبه گردیده و گسسته‌سازی ترم انتشار^۹ را نتیجه خواهند داد. نهایتاً جهت گسسته‌سازی ترم‌های جابجایی، انتشار و گرادیان فشار در معادلات مومنتوم در جهات x و y ، بصورت زیر خواهیم داشت:

- معادله مومنتوم در جهت x

$$\left[\frac{\partial(u^2)}{\partial x} \right]_{i,j} := \frac{1}{\delta x} \left(\left(\frac{u_{i,j} + u_{i+1,j}}{2} \right)^2 - \left(\frac{u_{i-1,j} + u_{i,j}}{2} \right)^2 \right) + \gamma \frac{1}{\delta x} \left(\frac{|u_{i,j} + u_{i+1,j}|}{2} \frac{(u_{i,j} - u_{i+1,j})}{2} - \frac{|u_{i-1,j} + u_{i,j}|}{2} \frac{(u_{i-1,j} - u_{i,j})}{2} \right)$$

⁹ Diffusion Term

$$\left[\frac{\partial(uv)}{\partial y} \right]_{i,j} := \frac{1}{\delta y} \left(\frac{(v_{i,j}+v_{i+1,j})(u_{i,j}+u_{i,j+1})}{2} - \frac{(v_{i,j-1}+v_{i+1,j-1})(u_{i,j-1}+u_{i,j})}{2} \right) + \gamma \frac{1}{\delta y} \left(\frac{|v_{i,j}+v_{i+1,j}|(u_{i,j}-u_{i,j+1})}{2} - \frac{|v_{i,j-1}+v_{i+1,j-1}|(u_{i,j-1}-u_{i,j})}{2} \right)$$

$$\left[\frac{\partial^2 u}{\partial x^2} \right]_{i,j} := \frac{u_{i+1,j} - 2u_{i,j} + u_{i-1,j}}{(\delta x)^2}$$

$$\left[\frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right]_{i,j} := \frac{u_{i,j+1} - 2u_{i,j} + u_{i,j-1}}{(\delta y)^2}$$

$$\left[\frac{\partial p}{\partial x} \right]_{i,j} := \frac{p_{i+1,j} - p_{i,j}}{\delta x}$$

- معادله مومنوم در جهت y

$$\left[\frac{\partial(uv)}{\partial x} \right]_{i,j} := \frac{1}{\delta x} \left(\frac{(u_{i,j}+u_{i,j+1})(v_{i,j}+v_{i+1,j})}{2} - \frac{(u_{i-1,j}+u_{i-1,j+1})(v_{i-1,j}+v_{i,j})}{2} \right) + \gamma \frac{1}{\delta x} \left(\frac{|u_{i,j}+u_{i,j+1}|(v_{i,j}-v_{i+1,j})}{2} - \frac{|u_{i-1,j}+u_{i-1,j+1}|(v_{i-1,j}-v_{i,j})}{2} \right)$$

$$\left[\frac{\partial(v^2)}{\partial x} \right]_{i,j} :=$$

$$\frac{1}{\delta y} \left(\left(\frac{v_{i,j}+v_{i,j+1}}{2} \right)^2 - \left(\frac{v_{i,j-1}+v_{i,j}}{2} \right)^2 \right) + \gamma \frac{1}{\delta y} \left(\frac{|v_{i,j}+v_{i,j+1}|(v_{i,j}-v_{i,j+1})}{2} - \frac{|v_{i,j-1}+v_{i,j}|(v_{i,j-1}-v_{i,j})}{2} \right)$$

$$\left[\frac{\partial^2 v}{\partial x^2} \right]_{i,j} := \frac{v_{i+1,j} - 2v_{i,j} + v_{i-1,j}}{(\delta x)^2}$$

$$\left[\frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right]_{i,j} := \frac{v_{i,j+1} - 2v_{i,j} + v_{i,j-1}}{(\delta y)^2}$$

$$\left[\frac{\partial p}{\partial y} \right]_{i,j} := \frac{p_{i,j+1} - p_{i,j}}{\delta y}$$

پارامتر γ در روابط بالا مقداری بین ۰ و ۱ را اختیار نموده بطوری که برای $\gamma = 0$ به گسسته‌سازی تفاضل مرکزی و برای $\gamma = 1$ یک گسسته‌سازی کاملاً مرتبه اول با استفاده از مقادیر سلول‌های بالادستی خواهیم داشت. با توجه به مطالعات انجام شده در زمینه گسسته‌سازی حجم محدود، مشخص گردیده که مقدار پارامتر γ بایستی رابطه زیر را ارضاء نماید:

$$\gamma \geq \max \left(\left| \frac{u_{i,j} \delta t}{\delta x} \right|, \left| \frac{v_{i,j} \delta t}{\delta y} \right| \right)$$

به منظور گسسته‌سازی ترم زمانی معادلهٔ ناویر-استوکس، با تقسیم زمان کلی حل $[0, t_{end}]$ به بازه‌های زمانی δt ، مقادیر u ، v و p در زمان‌های $n\delta t$ محاسبه می‌گردند. برای گسسته‌سازی ترم زمانی به روش حجم محدود، مشابه آنچه در بخش‌های قبلی مطرح گردید، از انتگرال‌گیری عبارت دیفرانسیلی بر روی حجم کنترل استفاده می‌نماییم. با توجه به اینکه مقادیر سرعت‌ها در این ترم، تنها وابسته به زمان می‌باشند، در نتیجه از انتگرال خارج شده و با استفاده از روش اویلر و با بکارگیری مقادیر تفاضلی مرتبهٔ اول، به عبارت جبری گسسته‌سازی شده تبدیل می‌گردند.

$$\int_{C.V.} \frac{\partial u}{\partial t} dV = \frac{du}{dt} V$$

نهایتاً، با تقسیم نمودن تمامی ترم‌ها بر حجم سلول محاسباتی، خواهیم داشت:

$$\left[\frac{du}{dt} \right]^{(n+1)} := \frac{u^{(n+1)} - u^{(n)}}{\delta t}, \quad \left[\frac{dv}{dt} \right]^{(n+1)} := \frac{v^{(n+1)} - v^{(n)}}{\delta t}$$

که کاملاً مشابه رویکرد تفاضل محدود پیشرو زمانی می‌باشد.

نکتهٔ قابل توجه در این بخش این است که، چنانچه تمامی ترم‌های باقیمانده در عبارت‌های دیفرانسیلی و به خصوص مشتقات مکانی موجود در معادلهٔ ناویر-استوکس، مقادیر زمان فعلی (t_n) را اختیار نمایند، ما اصطلاحاً در حال استفاده از رویکرد صریح^{۱۰} در حل معادلات می‌باشیم که در آن مقادیر حل در زمان t_{n+1} مستقیماً به کمک مقادیر زمان t_n محاسبه می‌گردند. در مقابل رویکرد ضمنی^{۱۱} وجود داشته که در آن تمامی مقادیر مشتقات مکانی در زمان بعدی (t_{n+1}) محاسبه می‌گردند. استفاده از رویکرد ضمنی با حفظ پایداری حل، سبب ایجاد امکان استفاده از بازه‌های زمانی بزرگتری برای حل مسئله خواهد گردید. اما در صورت بکارگیری هر یک از این روش‌ها، در هر بازهٔ زمانی نیازمند حل یک سیستم خطی و یا حتی غیرخطی معادلات جبری خواهیم بود.

۱۲-۴-۱ نحوهٔ اعمال شرایط مرزی

¹⁰ Explicit Approach
¹¹ Implicit Approach

پس از بررسی نحوه گسسته‌سازی معادله ناویر-استوکس برای سلول‌های درون دامنه محاسباتی، بایستی به نحوه اعمال شرایط مرزی در نواحی اطراف دامنه محاسباتی پرداخت. در حالت کلی، نیازمند مقادیر زیر بر روی مرزهای دامنه محاسباتی خواهیم بود:

$$u_{0,j} , u_{i_{\max},j} \quad j = 1, \dots, j_{\max}$$

$$v_{i,0} , v_{i,j_{\max}} \quad i = 1, \dots, i_{\max}$$

همچنین جهت اعمال شرایط مرزی، نیازمند محاسبه مقادیر زیر در خارج از دامنه محاسباتی خواهیم بود:

$$u_{i,0} , u_{i,j_{\max}+1} \quad i = 1, \dots, i_{\max}$$

$$v_{0,j} , v_{i_{\max}+1,j} \quad j = 1, \dots, j_{\max}$$

این مقادیر سرعت‌ها از گسسته‌سازی شرایط مرزی در مسئله پیوسته مورد بررسی بدست خواهند آمد. در ادامه به بررسی چند شرط مرزی متفاوت و پرکاربرد در حل مسائل دینامیک سیالات محاسباتی پرداخته و نحوه اعمال آنها در معادلات گسسته‌سازی شده تشریح می‌شود.

الف) شرط مرزی دیواره بدون لغزش^{۱۲}

سرعت‌های پیوسته بایستی به منظور ارضاء شرط عدم لغزش در مرزها صفر شوند. در نتیجه برای مقادیر سرعت‌هایی که کاملاً بر روی مرزها قرار می‌گیرند، خواهیم داشت:

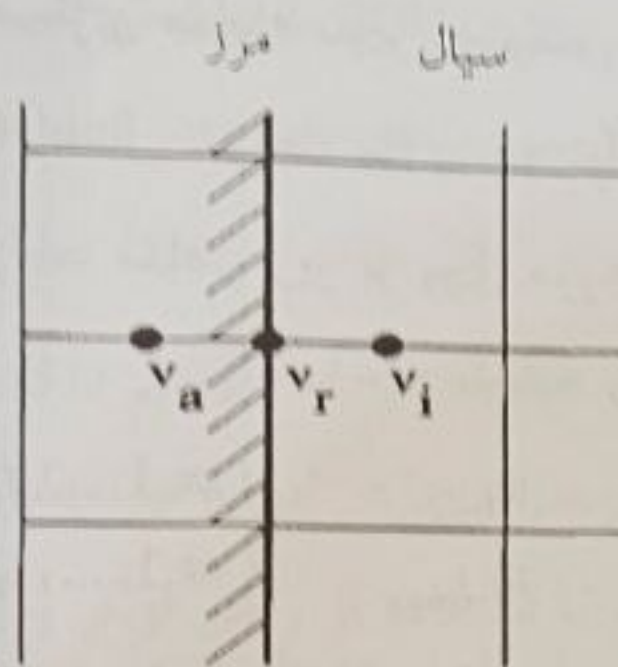
$$u_{0,j} = 0 , u_{i_{\max},j} = 0 \quad j = 1, \dots, j_{\max}$$

$$v_{i,0} = 0 , v_{i,j_{\max}} = 0 \quad i = 1, \dots, i_{\max}$$

با توجه به اینکه در مرزهای قائم، مقادیر سرعت‌های v و در مرزهای افقی، مقادیر سرعت‌های u حضور نخواهند داشت، مقدار مرزی صفر برای این متغیرها با میانگین‌گیری از مقادیر دو طرف مرز، اعمال خواهد گردید:

$$v_r := \frac{v_a + v_i}{2} = 0 \Rightarrow v_a = -v_i$$

¹² No-Slip Boundary Condition



شکل (۱۲-۲۲): محل گرها در سیال و مرز

در نتیجه، بر روی چهار مرز براساس شرایط مرزی، خواهیم داشت:

$$u_{i,0} = -u_{i,1} \quad , \quad u_{i,j_{\max}+1} = -u_{i,j_{\max}} \quad i = 1, \dots, i_{\max}$$

$$v_{0,j} = -v_{1,j} \quad , \quad v_{i_{\max}+1,j} = -v_{i_{\max},j} \quad j = 1, \dots, j_{\max}$$

البته، بایستی به این نکته توجه داشت که در مرزهای دیواره در حال حرکت، مقادیر سرعت غیر صفر و معادل سرعت حرکت دیواره در نظر گرفته خواهد شد. این شرایط برای مثال در مسئله جریان داخل حفره^{۱۳} که در ادامه به حل و بررسی آن پرداخته می‌شود، بکار گرفته شده است.

ب) شرط مرزی دیواره با لغزش آزاد^{۱۴}

در مرز با دیواره لغزنده، مؤلفه عمود بر سطح مرزی سرعت و همچنین مؤلفه مماس بر سطح مرزی گرادیان سرعت بایستی برابر صفر در نظر گرفته شوند. در این شبکه مربعی حاضر که در آن از رویکرد چیدمان جابجاشده استفاده گردیده است، مقادیر سرعت‌های عمود به مرز مستقیماً بر روی مرز قرار گرفته و در نتیجه مشابه آنچه برای شرط مرزی بدون لغزش در نظر گرفته بودیم، خواهیم داشت:

$$u_{0,j} = 0 \quad , \quad u_{i_{\max},j} = 0 \quad j = 1, \dots, j_{\max}$$

$$v_{i,0} = 0 \quad , \quad v_{i,j_{\max}} = 0 \quad i = 1, \dots, i_{\max}$$

¹³ Driven Cavity Problem

¹⁴ Free-Slip Boundary Condition

همچنین گرادیان عمود بر سطح سرعت مماس بر دیواره در نقطه مرزی Q ، به کمک رابطه $\frac{v_i - v_a}{\delta x}$ گسسته‌سازی گردیده و با اعمال در رابطه $\frac{\partial v}{\partial n} = 0$ ، عبارت زیر بدست می آید:

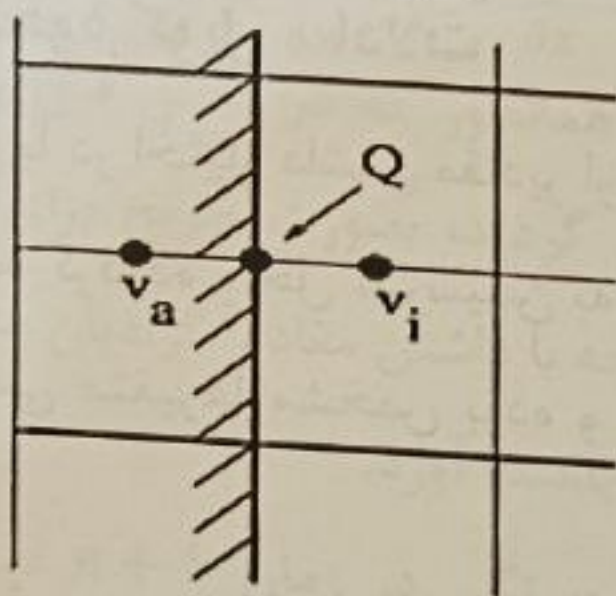
$$v_a = v_i$$

به همین ترتیب، شرایط مرزی دیگر نیز بصورت زیر بدست می آید:

$$u_{i,0} = u_{i,1} \quad , \quad u_{i,j_{\max}+1} = u_{i,j_{\max}} \quad i = 1, \dots, i_{\max}$$

$$v_{0,j} = v_{1,j} \quad , \quad v_{i_{\max}+1,j} = v_{i_{\max},j} \quad j = 1, \dots, j_{\max}$$

مرز میل



شکل (۱۲-۲۳) شرط مرزی لغزش آزاد در مرز دامنه محاسباتی

ج) شرط مرزی جریان خروجی

در مرز خروجی جریان، گرادیان‌های نرمال هر دو مؤلفه سرعت بر روی مرز برابر صفر قرار داده می‌شوند. این شرایط بدین معنی است که سرعت‌های کلی در جهت عمود بر مرز خروجی تغییر نخواهند کرد. در چارچوب معادلات گسسته‌سازی شده، این شرایط با مساوی قرار دادن مقادیر سرعت در مرز با مقادیر سرعت در سلول‌های همسایه در درون دامنه محاسباتی، اعمال خواهد گردید.

$$u_{0,j} = u_{1,j} \quad , \quad u_{i_{\max},j} = u_{i_{\max}-1,j} \quad j = 1, \dots, j_{\max}$$

$$v_{0,j} = v_{1,j} \quad , \quad v_{i_{\max}+1,j} = v_{i_{\max},j}$$

$$u_{i,0} = u_{i,1} \quad , \quad u_{i,j_{\max}+1} = u_{i,j_{\max}} \quad i = 1, \dots, i_{\max}$$

$$v_{i,0} = v_{i,1} \quad , \quad v_{i,j_{\max}} = v_{i,j_{\max}-1}$$

د) شرط مرزی ورودی جریان

در مرزی که جریان سیال از آن به داخل دامنه محاسباتی راه می‌یابد، سرعت‌های بصورت صریح اعمال می‌گردند. در نتیجه مقادیر سرعت عمود بر مرز (برای مثال مقدار سرعت u بر روی مرز قائم در سمت چپ)، با ثابت نمودن مستقیم مقادیر سرعت بر روی خط مرزی تعیین می‌گردند. برای مقادیر سرعت مماس بر مرز (برای مثال مقدار سرعت v بر روی مرز قائم در سمت چپ)، از میانگین‌گیری سرعت‌ها در طرفین خط مرزی استفاده خواهد شد.

۱۲-۴-۲ الگوریتم حل و نحوه کوپل معادلات

با شروع حل از زمان $t = 0$ و با در اختیار داشتن مقادیر اولیه سرعت‌های u و v ، در هر بازه زمانی، به میزان δt افزوده گردیده و حل تا رسیدن به زمان نهایی t_{end} ادامه می‌یابد. در زمان n ، مقادیر تمامی متغیرها مشخص بوده و بوسیله آنها مقادیر در زمان t_{n+1} محاسبه می‌گردند.

به منظور بررسی نحوه حل توأم میدان سرعت و فشار، ابتدا معادلات مومنتوم در جهت x و y بین زمان n و $n+1$ گسسته‌سازی می‌شود.

$$\begin{cases} u^{(n+1)} = u^{(n)} + \delta t \left[\frac{1}{Re} \left(\frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right) - \frac{\partial(u^2)}{\partial x} - \frac{\partial(uv)}{\partial y} + g_x - \frac{\partial p}{\partial x} \right] \\ v^{(n+1)} = v^{(n)} + \delta t \left[\frac{1}{Re} \left(\frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right) - \frac{\partial(uv)}{\partial x} - \frac{\partial(v^2)}{\partial y} + g_y - \frac{\partial p}{\partial y} \right] \end{cases}$$

در این شرایط، ابتدا با حذف عبارت گرادیان فشار از هر دو معادله مومنتوم، مقادیر F و G بصورت زیر معرفی می‌شوند.

$$\begin{cases} F := u^{(n)} + \delta t \left[\frac{1}{Re} \left(\frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} \right) - \frac{\partial(u^2)}{\partial x} - \frac{\partial(uv)}{\partial y} + g_x \right] \\ G := v^{(n)} + \delta t \left[\frac{1}{Re} \left(\frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} \right) - \frac{\partial(uv)}{\partial x} - \frac{\partial(v^2)}{\partial y} + g_y \right] \end{cases}$$

و در نتیجه خواهیم داشت:

$$\begin{aligned} u^{(n+1)} &= F - \delta t \frac{\partial p}{\partial x} \\ v^{(n+1)} &= G - \delta t \frac{\partial p}{\partial y} \end{aligned}$$

به منظور تکمیل فرآیند گسسته‌سازی معادله مومنوم در زمان، بایستی به هر یک از ترم‌های سمت راست معادله بالا، زمانی را اطلاق نمود. در نتیجه با توجه به رابطه معرفی شده برای F و G ، فرض می‌شود که این دو عبارت در زمان n محاسبه گردیده و مقادیر گرادیان فشار نیز هر دو در زمان $n + 1$ در نتیجه می‌توان به عبارت گسسته‌سازی شده زیر برای معادله مومنوم دست یافت:

$$u^{(n+1)} = F^{(n)} - \delta t \frac{\partial p^{(n+1)}}{\partial x}$$

$$v^{(n+1)} = G^{(n)} - \delta t \frac{\partial p^{(n+1)}}{\partial y}$$

این رویکرد بکارگرفته شده، همانطور که در بخش قبل و در گسسته‌سازی مکانی و زمانی ترم‌های معادله معرفی گردید، بصورت صریح برای سرعت‌ها و بصورت ضمنی برای فشار خواهد بود. در نتیجه با داشتن مقادیر گرادیان فشار در زمان $n + 1$ ، می‌توان مقادیر سرعت را در این زمان بدست آورد.

برای این منظور، از رابطه پیوستگی در زمان $n + 1$ استفاده می‌شود. با جایگذاری عبارت اخیر در معادله پیوستگی خواهیم داشت:

معادله پیوستگی

$$0 = \frac{\partial u^{(n+1)}}{\partial x} + \frac{\partial v^{(n+1)}}{\partial y} = \frac{\partial F^{(n)}}{\partial x} - \delta t \frac{\partial^2 p^{(n+1)}}{\partial x^2} + \frac{\partial G^{(n)}}{\partial y} - \delta t \frac{\partial^2 p^{(n+1)}}{\partial y^2}$$

عبارت بالا پس از مرتب‌سازی، معادله پواسون فشار را برای اسکالر $p^{(n+1)}$ در زمان t_{n+1} بصورت زیر بدست خواهد داد:

$$\frac{\partial^2 p^{(n+1)}}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 p^{(n+1)}}{\partial y^2} = \frac{1}{\delta t} \left(\frac{\partial F^{(n)}}{\partial x} + \frac{\partial G^{(n)}}{\partial y} \right)$$

استفاده از این دو معادله در کنار یکدیگر سبب تضمین میدان سرعت بدون دیورژانس^{۱۵} خواهد گردید. الگوریتم کلی حل و پیشبرد زمانی میدان حل توأم سرعت و فشار بصورت زیر جمع‌بندی می‌گردد:

- گام اول: محاسبه $F^{(n)}$ و $G^{(n)}$ با استفاده از مقادیر $u^{(n)}$ و $v^{(n)}$

- گام دوم: حل معادله پواسون برای محاسبه فشار $p^{(n+1)}$

- **گام سوم:** محاسبه میدان سرعت جدید $(u^{(n+1)}, v^{(n+1)})^T$ با استفاده از مقادیر جدید فشار $p^{(n+1)}$ محاسبه شده در گام دوم. حل معادله پواسون در گام دوم، نیازمند محاسبه مقادیر مرزی گرادیان فشار خواهد بود که بصورت زیر معرفی می‌گردد:

$$\text{grad } p^{(n+1)} \cdot \vec{n} = \frac{\partial p^{(n+1)}}{\partial x} n_1 + \frac{\partial p^{(n+1)}}{\partial y} n_2 = -\frac{1}{\delta t} \left((u^{(n+1)} - F^{(n)}) n_1 + (v^{(n+1)} - G^{(n)}) n_2 \right)$$

به روش معرفی شده حاضر برای حل توأم میدان سرعت و فشار، روش پروژکشن کورین^{۱۶} گفته می‌شود.

● برنامه کامپیوتری ۱۲-۵

به منظور حل عددی معادله ناویر-استوکس، با توجه به موارد مطرح شده، یک برنامه محاسباتی به کمک زبان برنامه‌نویسی فرترن ۹۰ نوشته شده که در زیر ارائه می‌گردد. لازم به ذکر است که به منظور حل دو مسئله متفاوت جریان داخل حفره و جریان بر روی پله عقبگرد^{۱۷} در این فصل و همچنین حل مسئله جریان سیال حول سیلندر دایروی در فصل ۱۳، برنامه کامپیوتری بصورت عمومی نوشته شده است؛ بدین معنی که مشخصات دامنه محاسباتی، شرایط حل و تنظیمات مسئله برای هر موضوع بطور جداگانه در یک فایل پارامتری ذخیره گردیده و برای حل مسئله مورد نظر تنها لازم است که فایل پارامترهای مسئله به بخش تنظیمات برنامه وارد شود.

در این بخش برنامه کامپیوتری عمومی حلگر ناویر-استوکس ارائه گردیده و در ادامه این بخش، تنظیمات، مشخصات دامنه محاسباتی و شرایط مرزی برای دو مسئله متفاوت جریان داخل حفره و جریان بر روی پله عقبگرد، ارائه خواهند شد.

بایستی به این نکته توجه داشت که کد ناویر-استوکس حاضر بصورت کاملاً عمومی نگارش یافته و برای حل مسائل مختلف تنها بخش اولیه کد بایستی تغییر نماید. در

¹⁶ Chorin Projection Method
¹⁷ Flow Over Backward Step

اینجا کد عمومی ارائه می‌گردد و در بخش‌های پیش رو و در حل مسائل مختلف، بخش اختصاصی هر مسئله ارائه می‌گردد.



دیار اسب

PROGRAM PGRG2DNAVISTO
 IMPLICIT NONE

! DEFINITIONS HEADER USED FOR FLAGS

```

INTEGER , PARAMETER :: C_B = 0
INTEGER , PARAMETER :: B_N = 1
INTEGER , PARAMETER :: B_S = 2
INTEGER , PARAMETER :: B_W = 4
INTEGER , PARAMETER :: B_E = 8
INTEGER , PARAMETER :: B_NW = B_N + B_W
INTEGER , PARAMETER :: B_SW = B_S + B_W
INTEGER , PARAMETER :: B_NE = B_N + B_E
INTEGER , PARAMETER :: B_SE = B_S + B_E
    
```

```

INTEGER , PARAMETER :: C_F = 16
INTEGER , PARAMETER :: C_X = C_F - 1
INTEGER , PARAMETER :: C_A = C_F + B_N + B_S + B_E + B_W
!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!
    
```

```

INTEGER , PARAMETER :: C_O = 256
INTEGER , PARAMETER :: C_W = 512
INTEGER , PARAMETER :: C_S = 1024
INTEGER , PARAMETER :: C_N = 2048
INTEGER , PARAMETER :: C_E = 4096
    
```

```

INTEGER , PARAMETER :: C_WO = C_W + C_O
INTEGER , PARAMETER :: C_NS = C_N + C_S
INTEGER , PARAMETER :: C_SW = C_S + C_W
INTEGER , PARAMETER :: C_NW = C_N + C_W
INTEGER , PARAMETER :: C_NO = C_N + C_O
INTEGER , PARAMETER :: C_SO = C_S + C_O
    
```

```

INTEGER , PARAMETER :: C_SWO = C_S + C_W + C_O
INTEGER , PARAMETER :: C_NSW = C_N + C_S + C_W
INTEGER , PARAMETER :: C_NWO = C_N + C_W + C_O
INTEGER , PARAMETER :: C_NSO = C_N + C_S + C_O
    
```

```

INTEGER , PARAMETER :: C_NSWO = C_N + C_S + C_W + C_O
!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!!
    
```

! FOR FLAG INITIALIZATION
 INTEGER IHI, ILO, LOW, UP
 REAL :: MX, MY, RAD1, X, Y

! FOR COMPUTING F & G
 REAL :: DU2DX, DUVDX, DUVDY, DV2DY, LAPLU, LAPLV

! FOR POISSON EQUATION

```
REAL :: ADD, BETA_2, BETA_MOD, P0, RDX2, RDY2
INTEGER EPS_E, EPS_N, EPS_S, EPS_W, ITER
```

```
! FOR MAIN
```

```
REAL :: DELT, DELX, DELY, EPS, GAMMA, GX, GY, OMEGA, RE, RES, T, T_END, UI, VI
```

```
INTEGER :: I, J, IBOUND, IFULL, IMAX, ITERMAX, ITERSOR, IWRITE, JMAX
```

```
INTEGER :: OUTCOUNT, PRINTLABEL, WE, WN, WS, WW, CYCLES
```

```
REAL :: XLENGTH, YLENGTH
```

```
REAL, DIMENSION(:, :), ALLOCATABLE ::
```

```
U, V, P, RHS, UOUT, VOUT, POUT, F, G, PSI, ZETA
```

```
INTEGER, DIMENSION(:, :), ALLOCATABLE :: FLAG
```

```
CHARACTER (LEN = 30) :: PROBLEM
```

```
CHARACTER (LEN = 2) :: OUTNUM
```

```
!*****!
!*****!
!***** PROBLEM SETUP *****!
!*****!
!*****!
```

UI = 0

VI = 0

```
!*****!
```

zelo

```
ALLOCATE ARRAYS.
```

```
ALLOCATE ( F(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) )
ALLOCATE ( FLAG(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) )
ALLOCATE ( G(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) )
ALLOCATE ( P(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) )
ALLOCATE ( PSI(0:IMAX, 0:JMAX) )
ALLOCATE ( RHS(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) )
ALLOCATE ( U(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) )
ALLOCATE ( V(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) )
ALLOCATE ( UOUT(0:IMAX, 0:JMAX) )
ALLOCATE ( VOUT(0:IMAX, 0:JMAX) )
ALLOCATE ( POUT(0:IMAX, 0:JMAX) )
ALLOCATE ( ZETA(0:IMAX, 0:JMAX) )
```

```
!*****!
```

```
SETTING INITIAL VALUES
```

```
U(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) = UI
V(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) = VI
P(0:IMAX+1, 0:JMAX+1) = 0.0
```

```
IF ( PROBLEM == "BACKWARDSTEP" ) THEN
  U(0:IMAX+1, 0:JMAX/2) = 0.0
END IF
```

```
!*****!
```

```
INITIALIZE FLAGS.
```

```
INITIALIZE THE BOUNDARY CELLS.
```

```
DO I = 0, IMAX+1
  FLAG(I, 0) = C_B
```



```

FLAG(I, JMAX+1) = C_B
END DO

DO J = 1, JMAX
  FLAG(0, J) = C_B
  FLAG(IMAX+1, J) = C_B
END DO

!
! INITIALIZE THE FLUID CELLS.
!
DO I = 1, IMAX
  DO J = 1, JMAX
    FLAG(I, J) = C_F
  END DO
END DO

!
! SPECIALIZE TO THE PROBLEM
!
IF ( PROBLEM == "BACKWARDSTEP" ) THEN

  DO I = 1, JMAX
    DO J = 1, JMAX/2
      FLAG(I, J) = C_B
    END DO
  END DO

  WRITE ( *, '(A)' ) ' PROBLEM = ', PROBLEM

ELSE IF ( PROBLEM == "CYLINDER" ) THEN

  MX = 20.0 / 41.0 * JMAX * DELY
  MY = MX
  RAD1 = 5.0 / 41.0 * JMAX * DELY

  DO I = 1, IMAX
    DO J = 1, JMAX
      X = (I-0.5) * DELX
      Y = (J-0.5) * DELY
      IF ((X-MX)*(X-MX) + (Y-MY)*(Y-MY) <= RAD1 * RAD1 ) THEN
        FLAG(I, J) = C_B
      END IF
    END DO
  END DO

  WRITE ( *, '(A)' ) ' PROBLEM = ', PROBLEM

ELSE IF ( PROBLEM == "CAVITY" ) THEN

  WRITE ( *, '(A)' ) ' PROBLEM = ', PROBLEM

END IF

!
! FLAGS FOR BOUNDARY CELLS
!
IBOUND = 0

DO I = 1, IMAX
  DO J = 1, JMAX

```

```
IF ( IAND ( FLAG(I,J), C_F ) /= C_F ) THEN
```

```
  IBOUND = IBOUND + 1
```

```
END IF
```

```
FLAG(I,J) = FLAG(I,J) + ( IAND ( FLAG(I-1,J), C_F ) * B_W &  
+ IAND ( FLAG(I+1,J), C_F ) * B_E &  
+ IAND ( FLAG(I,J-1), C_F ) * B_S &  
+ IAND ( FLAG(I,J+1), C_F ) * B_N ) /
```

C_F

```
END DO
```

```
END DO
```

```
*****!
```

```
INITIALIZE THE BOUNDARY CONDITIONS.
```

```
DO J = 0, JMAX+1
```

```
  WESTERN AND EASTERN BOUNDARY.
```

```
  FREE SLIP, U = 0, DVDN = 0.
```

```
  IF ( WW == 1 ) THEN
```

```
    U(0,J) = 0.0
```

```
    V(0,J) = V(1,J)
```

```
  NO SLIP, U = 0, V = 0 AT THE BOUNDARY BY AVERAGING.
```

```
  ELSE IF ( WW == 2 ) THEN
```

```
    U(0,J) = 0.0
```

```
    V(0,J) = (-1.0) * V(1,J)
```

```
  OUTFLOW
```

```
  ELSE IF ( WW == 3 ) THEN
```

```
    U(0,J) = U(1,J)
```

```
    V(0,J) = V(1,J)
```

```
  PERIODIC, LEFT AND RIGHT CELLS OVERLAP.
```

```
  ELSE IF ( WW == 4 ) THEN
```

```
    U(0,J) = U(IMAX-1,J)
```

```
    V(0,J) = V(IMAX-1,J)
```

```
    V(1,J) = V(IMAX,J)
```

```
    P(1,J) = P(IMAX,J)
```

```
  END IF
```

```
  FREE SLIP
```

```

IF ( WE == 1 ) THEN
    U(IMAX,J) = 0.0
    V(IMAX+1,J) = V(IMAX,J)
!
! NO SLIP
!
ELSE IF ( WE == 2 ) THEN
    U(IMAX,J) = 0.0
    V(IMAX+1,J) = -V(IMAX,J)
!
! OUTFLOW
!
ELSE IF ( WE == 3 ) THEN
    U(IMAX,J) = U(IMAX-1,J)
    V(IMAX+1,J) = V(IMAX,J)
!
! PERIODIC
!
ELSE IF ( WE == 4 ) THEN
    U(IMAX,J) = U(1,J)
    V(IMAX+1,J) = V(2,J)
END IF
END DO
!
! NORTHERN AND SOUTHERN BOUNDARY
!
DO I = 0, IMAX+1

```

```

IF ( WN == 1 ) THEN
    V(I,JMAX) = 0.0
    U(I,JMAX+1) = U(I,JMAX)
ELSE IF ( WN == 2 ) THEN
    V(I,JMAX) = 0.0
    U(I,JMAX+1) = -U(I,JMAX)
ELSE IF ( WN == 3 ) THEN
    V(I,JMAX) = V(I,JMAX-1)
    U(I,JMAX+1) = U(I,JMAX)
ELSE IF ( WN == 4 ) THEN
    V(I,JMAX) = V(I,1)
    U(I,JMAX+1) = U(I,2)
END IF

```

```

IF ( WS == 1 ) THEN
    V(I,0) = 0.0
    U(I,0) = U(I,1)
ELSE IF ( WS == 2 ) THEN
    V(I,0) = 0.0
    U(I,0) = -U(I,1)
ELSE IF ( WS == 3 ) THEN
    V(I,0) = V(I,1)
    U(I,0) = U(I,1)
ELSE IF ( WS == 4 ) THEN

```

```

V(I,0) = V(I,JMAX-1)
U(I,0) = U(I,JMAX-1)
U(I,1) = U(I,JMAX)
P(I,1) = P(I,JMAX)
END IF

```

```
END DO
```

```
! SET THE BOUNDARY VALUES AT INNER OBSTACLE CELLS (ONLY NO-SLIP).
```

```
! DO I = 1, IMAX
! DO J = 1, JMAX
```

```
! MASK C_X = 000F FILTERS THE OBSTACLE CELLS ADJACENT TO FLUID CELLS.
```

```
! IF ( IAND ( FLAG(I,J), C_X ) /= 0 ) THEN
```

```
SELECT CASE ( FLAG(I,J) )
```

```
CASE (B_N)
```

```
V(I,J) = 0.0
U(I,J) = -U(I,J+1)
U(I-1,J) = -U(I-1,J+1)
```

```
CASE (B_E)
```

```
U(I,J) = 0.0
V(I,J) = -V(I+1,J)
V(I,J-1) = -V(I+1,J-1)
```

```
CASE (B_S)
```

```
V(I,J-1) = 0.0
U(I,J) = -U(I,J-1)
U(I-1,J) = -U(I-1,J-1)
```

```
CASE (B_W)
```

```
U(I-1,J) = 0.0
V(I,J) = -V(I-1,J)
V(I,J-1) = -V(I-1,J-1)
```

```
CASE (B_NE)
```

```
V(I,J) = 0.0
U(I,J) = 0.0
V(I,J-1) = -V(I+1,J-1)
U(I-1,J) = -U(I-1,J+1)
```

```
CASE (B_SE)
```

```
V(I,J-1) = 0.0
U(I,J) = 0.0
V(I,J) = -V(I+1,J)
U(I-1,J) = -U(I-1,J-1)
```

```
CASE (B_SW)
```

```
V(I,J-1) = 0.0
U(I-1,J) = 0.0
V(I,J) = -V(I-1,J)
U(I,J) = -U(I,J-1)
```

```
CASE (B_NW)
```

```
V(I,J) = 0.0
U(I-1,J) = 0.0
V(I,J-1) = -V(I-1,J-1)
U(I,J) = -U(I,J+1)
```

```
CASE DEFAULT
```



```

! COMPUTE FLUX FIELD F
!
! ONLY IF BOTH ADJACENT CELLS ARE FLUID CELLS.
!
DO I = 1, IMAX-1
  DO J = 1, JMAX
    IF ( (( IAND ( FLAG(I,J), C_F) /= 0) .AND. FLAG(I,J)
    < C_E ) .AND. &
    (( IAND ( FLAG(I+1,J), C_F) /= 0) .AND.
    FLAG(I+1,J) < C_E ) ) THEN
      DU2DX = ((U(I,J)+U(I+1,J))*(U(I,J)+U(I+1,J)) &
      + GAMMA*ABS (
      U(I,J)+U(I+1,J))*(U(I,J)-U(I+1,J)) &
      - (U(I-
      1,J)+U(I,J))*(U(I-1,J)+U(I,J)) &
      - GAMMA*ABS ( U(I-
      1,J)+U(I,J))*(U(I-1,J)-U(I,J))) &
      / (4.0*DELX)
      DUVDY = ((V(I,J)+V(I+1,J))*(U(I,J)+U(I,J+1)) &
      + GAMMA*ABS (
      V(I,J)+V(I+1,J))*(U(I,J)-U(I,J+1)) &
      - (V(I,J-1)+V(I+1,J-
      1))*(U(I,J-1)+U(I,J)) &
      - GAMMA*ABS ( V(I,J-
      1)+V(I+1,J-1))*(U(I,J-1)-U(I,J))) &
      / ( 4.0 * DELY )
      LAPLU = ( U(I+1,J) - 2.0 * U(I,J) + U(I-1,J) ) /
      DELX / DELX &
      + ( U(I,J+1) - 2.0 *
      U(I,J) + U(I,J-1) ) / DELY / DELY
      F(I,J) = U(I,J) + DELT * ( LAPLU / RE - DU2DX -
      DUVDY + GX )
    ELSE
      F(I,J) = U(I,J)
    END IF
  END DO
END DO
!
! COMPUTE FLUX FIELD G
!
! ONLY IF BOTH ADJACENT CELLS ARE FLUID CELLS
!
DO I = 1, IMAX
  DO J = 1, JMAX-1
    IF ( (( IAND ( FLAG(I,J),
    C_F) /= 0) .AND. (FLAG(I,J) < C_E) ) .AND. &

```

P. I. S. H. A.

```

      (( IAND (
FLAG(I, J+1), C_F) /= 0 .AND. (FLAG(I, J+1) < C_E)) THEN
      DUVDX =
      ((U(I, J)+U(I, J+1)) * (V(I, J)+V(I+1, J)) &
      + GAMMA*ABS (
      U(I, J)+U(I, J+1)) * (V(I, J)-V(I+1, J)) &
      - (U(I-1, J)+U(I-
      1, J+1)) * (V(I-1, J)+V(I, J)) &
      - GAMMA*ABS ( U(I-
      1, J)+U(I-1, J+1)) * (V(I-1, J)-V(I, J))) &
      / ( 4.0 * DELX )

      DV2DY =
      ((V(I, J)+V(I, J+1)) * (V(I, J)+V(I, J+1)) &
      + GAMMA*ABS (
      V(I, J)+V(I, J+1)) * (V(I, J)-V(I, J+1)) &
      - (V(I, J-
      1)+V(I, J)) * (V(I, J-1)+V(I, J)) &
      - GAMMA*ABS ( V(I, J-
      1)+V(I, J)) * (V(I, J-1)-V(I, J))) &
      / ( 4.0 * DELY )

      LAPLV = ( V(I+1, J) - 2.0 * V(I, J) +
      V(I-1, J) ) / DELX / DELX &
      + ( V(I, J+1) - 2.0 *
      V(I, J) + V(I, J-1) ) / DELY / DELY
      G(I, J) = V(I, J) + DELT * ( LAPLV / RE
      - DUVDX - DV2DY + GY )

      ELSE
      G(I, J) = V(I, J)
      END IF
    END DO
  END DO
!
! F AND G AT EXTERNAL BOUNDARY
!
DO J = 1, JMAX
  F(0, J) = U(0, J)
  F(IMAX, J) = U(IMAX, J)
END DO

DO I = 1, IMAX
  G(I, 0) = V(I, 0)
  G(I, JMAX) = V(I, JMAX)
END DO
!*****!
!
! COMPUTE RIGHT-HAND SIDE FOR PRESSURE EQUATION.
!
DO I = 1, IMAX
  DO J = 1, JMAX
!

```

```

! ONLY FOR FLUID AND NON-SURFACE CELLS.
!
C_0 ) THEN
    IF ( IAND ( FLAG(I,J), C_F ) /= 0 .AND. FLAG(I,J) <
        RHS(I,J) = ( ( F(I,J) - F(I-1,J) ) / DELX &
                    + ( G(I,J) - G(I,J-1) ) / DELY
    ) / DELT
    END IF
END DO
END DO

```

*****!

SOLVE THE PRESSURE EQUATION BY SUCCESSIVE OVER RELAXATION (SOR).

IF (0 < IFULL) THEN

```

    RDX2 = 1.0 / DELX / DELX
    RDY2 = 1.0 / DELY / DELY
    BETA_2 = - OMEGA / ( 2.0 * ( RDX2 + RDY2 ) )

```

P0 = 0.0

```

    DO I = 1, IMAX
        DO J = 1, JMAX

```

```

            IF ( IAND ( FLAG(I,J), C_F ) /= 0 ) THEN
                P0 = P0 + P(I,J) * P(I,J)
            END IF

```

```

        END DO
    END DO

```

P0 = SQRT (P0 / IFULL)

```

    IF ( P0 < 0.0001 ) THEN
        P0 = 1.0
    END IF

```

! SOR ITERATION

```

! DO ITER = 1, ITERMAX

```

! COPY VALUES AT EXTERNAL BOUNDARY...

```

    DO I = 1, IMAX
        P(I,0) = P(I,1)
        P(I,JMAX+1) = P(I,JMAX)
    END DO

```

```

    DO J = 1, JMAX
        P(0,J) = P(1,J)
        P(IMAX+1,J) = P(IMAX,J)
    END DO

```

! AND AT INTERIOR BOUNDARY CELLS.

POISSON
حل معادله پواسن برای فشار


```

DO I = 1, IMAX
  DO J = 1, JMAX

    IF ( B_N <= FLAG(I,J) .AND. FLAG(I,J) <= B_SE
) THEN
      IF ( FLAG(I,J) == B_N ) THEN
        P(I,J) = P(I,J+1)
      ELSE IF ( FLAG(I,J) ==
        P(I,J) = P(I+1,J)
      ELSE IF ( FLAG(I,J) ==
        P(I,J) = P(I,J-1)
      ELSE IF ( FLAG(I,J) ==
        P(I,J) = P(I-1,J)
      ELSE IF ( FLAG(I,J) ==
        P(I,J) = 0.5 * (
      ELSE IF ( FLAG(I,J) ==
        P(I,J) = 0.5 * ( P(I,J-
      ELSE IF ( FLAG(I,J) ==
        P(I,J) = 0.5 * ( P(I,J-
      ELSE IF ( FLAG(I,J) ==
        P(I,J) = 0.5 * (
      END IF
    END IF
  END DO
END DO

!
! RELAXATION METHOD FOR FLUID CELLS.
!
DO I = 1,IMAX
  DO J = 1, JMAX
    IF ( IAND ( FLAG(I,J), C_F ) /= 0 .AND.
FLAG(I,J) < C_O ) THEN
      P(I,J) = ( 1.0 - OMEGA ) * P(I,J)
      & - BETA_2 * (
      & (P(I+1,J) + P(I-1,J)) * RDX2 &
      & +
      & (P(I,J+1) + P(I,J-1)) * RDY2 &
      & - RHS(I,J) )
    <END IF
  END DO
END DO
!

```

! COMPUTATION OF THE RESIDUAL.
!

RES = 0.0

DO I = 1, IMAX
DO J = 1, JMAX

!
! ONLY FLUID CELLS
!

IF ((IAND (FLAG(I,J), C_F) /= 0) .AND.
FLAG(I,J) < C_O) THEN
P(I-1,J) * RDX2 &
P(I,J-1) * RDY2 - RHS(I,J)
ADD = (P(I+1,J) - 2.0 * P(I,J) +
+ (P(I,J+1) - 2.0 * P(I,J) +
RES = RES + ADD * ADD
END IF

END DO

END DO

RES = SQRT (RES / IFULL) / P0

IF (RES < EPS) THEN

GO TO 100

END IF

ITERSOR=ITERSOR+1

END DO

100 WRITE (6, ' (A,G10.4,A,G10.4,A,I4,A,G12.6,A,I4,I4,I4)') &
' T=', T+DELT, ' DELT=', DELT, ' ITS=', ITERSOR, ' RES=', RES

END IF

ITERSOR=0

!*****!

! COMPUTE THE NEW VELOCITY FIELD.
!

DO I = 1, IMAX - 1
DO J = 1, JMAX

IF (((IAND (FLAG(I,J), C_F) > 0) .AND. (FLAG(I,
J) < C_E)) .AND. &
((IAND (FLAG(I+1,J), C_F) > 0) .AND.
(FLAG(I+1,J) < C_E))) THEN

U(I,J) = F(I,J) - (P(I+1,J) - P(I,J)) * DELT /
DELX

END IF

END DO

END DO

DO I = 1, IMAX

DO J = 1, JMAX - 1

```

IF ((( IAND ( FLAG(I,J) , C_F ) > 0 ) .AND. (FLAG(I,
J) < C_E ) ) .AND. & (( IAND ( FLAG(I,J+1),C_F ) > 0 ) .AND.
(FLAG(I,J+1) < C_E ) )) THEN
V(I,J) = G(I,J) - ( P(I,J+1) - P(I,J) ) * DELT /

```

DELY

END IF

END DO

END DO

!*****!

! SET THE BOUNDARY CONDITIONS FOR THE NEXT TIME STEP

! DO J = 0, JMAX+1

! WESTERN AND EASTERN BOUNDARY.

! FREE SLIP, U = 0, DVDN = 0.

! IF (WW == 1) THEN

U(0,J) = 0.0
V(0,J) = V(1,J)

! NO SLIP, U = 0, V = 0 AT THE BOUNDARY BY AVERAGING.

! ELSE IF (WW == 2) THEN

U(0,J) = 0.0
V(0,J) = (-1.0) * V(1,J)

! OUTFLOW

! ELSE IF (WW == 3) THEN

U(0,J) = U(1,J)
V(0,J) = V(1,J)

! PERIODIC, LEFT AND RIGHT CELLS OVERLAP.

! ELSE IF (WW == 4) THEN

U(0,J) = U(IMAX-1,J)
V(0,J) = V(IMAX-1,J)
V(1,J) = V(IMAX,J)
P(1,J) = P(IMAX,J)

END IF

! FREE SLIP

! IF (WE == 1) THEN

U(IMAX,J) = 0.0
V(IMAX+1,J) = V(IMAX,J)

! NO SLIP

ELSE IF (WE == 2) THEN

U(IMAX,J) = 0.0

V(IMAX+1,J) = -V(IMAX,J)

! OUTFLOW

ELSE IF (WE == 3) THEN

U(IMAX,J) = U(IMAX-1,J)

V(IMAX+1,J) = V(IMAX,J)

! PERIODIC

ELSE IF (WE == 4) THEN

U(IMAX,J) = U(1,J)

V(IMAX+1,J) = V(2,J)

END IF

END DO

! NORTHERN AND SOUTHERN BOUNDARY

DO I = 0, IMAX+1

IF (WN == 1) THEN

V(I,JMAX) = 0.0

U(I,JMAX+1) = U(I,JMAX)

ELSE IF (WN == 2) THEN

V(I,JMAX) = 0.0

U(I,JMAX+1) = -U(I,JMAX)

ELSE IF (WN == 3) THEN

V(I,JMAX) = V(I,JMAX-1)

U(I,JMAX+1) = U(I,JMAX)

ELSE IF (WN == 4) THEN

V(I,JMAX) = V(I,1)

U(I,JMAX+1) = U(I,2)

END IF

IF (WS == 1) THEN

V(I,0) = 0.0

U(I,0) = U(I,1)

ELSE IF (WS == 2) THEN

V(I,0) = 0.0

U(I,0) = -U(I,1)

ELSE IF (WS == 3) THEN

V(I,0) = V(I,1)

U(I,0) = U(I,1)

ELSE IF (WS == 4) THEN

V(I,0) = V(I,JMAX-1)

U(I,0) = U(I,JMAX-1)

U(I,1) = U(I,JMAX)

```

      P(I,1) = P(I,JMAX)
      END IF

      END DO
      !
      ! SET THE BOUNDARY VALUES AT INNER OBSTACLE CELLS (ONLY NO-
SLIP) .
      !
      DO I = 1, IMAX
        DO J = 1, JMAX
          !
          ! MASK C_X = 000F FILTERS THE OBSTACLE CELLS ADJACENT TO FLUID
CELLS .
          !
          IF ( IAND ( FLAG(I,J) , C_X ) /= 0 ) THEN

            SELECT CASE ( FLAG(I,J) )

              CASE (B_N)
                V(I,J) = 0.0
                U(I,J) = -U(I,J+1)
                U(I-1,J) = -U(I-1,J+1)
              CASE (B_E)
                U(I,J) = 0.0
                V(I,J) = -V(I+1,J)
                V(I,J-1) = -V(I+1,J-1)
              CASE (B_S)
                V(I,J-1) = 0.0
                U(I,J) = -U(I,J-1)
                U(I-1,J) = -U(I-1,J-1)
              CASE (B_W)
                U(I-1,J) = 0.0
                V(I,J) = -V(I-1,J)
                V(I,J-1) = -V(I-1,J-1)
              CASE (B_NE)
                V(I,J) = 0.0
                U(I,J) = 0.0
                V(I,J-1) = -V(I+1,J-1)
                U(I-1,J) = -U(I-1,J+1)
              CASE (B_SE)
                V(I,J-1) = 0.0
                U(I,J) = 0.0
                V(I,J) = -V(I+1,J)
                U(I-1,J) = -U(I-1,J-1)
              CASE (B_SW)
                V(I,J-1) = 0.0
                U(I-1,J) = 0.0
                V(I,J) = -V(I-1,J)
                U(I,J) = -U(I,J-1)
              CASE (B_NW)
                V(I,J) = 0.0
                U(I-1,J) = 0.0
                V(I,J-1) = -V(I-1,J-1)
                U(I,J) = -U(I,J+1)
            CASE DEFAULT

          END SELECT

        END SELECT
      END DO
    
```

```

        END IF

        END DO

    END DO

!*****!
! SETTING SPECIAL BOUNDARY CONDITIONS
! FOR THE NEXT TIME STEP.
!
!   BACKWARDSTEP
!   U = 1.0 AT THE LEFT BOUNDARY
!
!   IF ( PROBLEM == "BACKWARDSTEP" ) THEN

        DO J = JMAX/2+1, JMAX
            U(0,J) = 1.0
        END DO

!
!   CYLINDER
!   U = 1.0 AT LEFT BOUNDARY
!
!   ELSE IF ( PROBLEM == "CYLINDER" ) THEN

        V(0,0) = 2.0 * VI - V(1,0)
        DO J = 1, JMAX
            U(0,J) = UI
            V(0,J) = 2.0 * VI - V(1,J)
        END DO

!
!   CAVITY:
!   U = 1.0 AT THE UPPER BOUNDARY
!
!   ELSE IF ( PROBLEM == "CAVITY" ) THEN

        DO I = 0, IMAX
            U(I, JMAX+1) = 2.0 - U(I, JMAX)
        END DO

!
!   UNRECOGNIZED PROBLEM.
!
    END IF

!*****!
!WRITE(*,*) T
!WRITE(*,*) DELT
!WRITE(*,*) CYCLES
!*****!

! ADVANCE THE TIME

    T = T + DELT
    CYCLES = CYCLES + 1

    IF (MOD(CYCLES, OUTCOUNT)==0) THEN
        !CALL DIGIT_TO_CH (CYCLES, OUTNUM )
        !OUTNUM=CHAR (CYCLES)
        PRINTLABEL = CYCLES/OUTCOUNT
    
```

```

WRITE (OUTNUM, '(I2)') PRINTLABEL
!WRITE(*,*) PRINTLABEL
!READ(OUTNUM,*) CYCLES
!
! COMPUTATION OF THE VORTICITY (ZETA) AT THE UPPER
RIGHT CORNER
! OF CELL (I,J) (ONLY IF THE CORNER IS SURROUNDED BY
FLUID CELLS)
!
      DO I = 1, IMAX-1
        DO J = 1, JMAX-1
          IF (((IAND(FLAG(I, J), C_F) /= 0)
            .AND. FLAG(I, J) < C_E) .AND. &
              ((IAND(FLAG(I+1, J), C_F) /= 0)
                .AND. FLAG(I+1, J) < C_E) .AND. &
              ((IAND(FLAG(I, J+1), C_F) /= 0)
                .AND. FLAG(I, J+1) < C_E) .AND. &
              ((IAND(FLAG(I+1, J+1), C_F) /= 0)
                .AND. FLAG(I+1, J+1) < C_E))) &
            THEN
            ZETA(I, J) = ( U(I, J+1) - U(I, J) )
              - ( V(I+1, J) -
                V(I, J) ) / DELY &
              / DELX
          ELSE
            ZETA(I, J) = 0.0
          END IF
        END DO
      END DO
      ZETA(0, 0:JMAX) = 0.0
      ZETA(0:IMAX, 0) = 0.0
      ZETA(IMAX, 0:JMAX) = 0.0
      ZETA(0:IMAX, JMAX) = 0.0
!*****!
!
! COMPUTATION OF THE STREAM FUNCTION AT THE UPPER
RIGHT CORNER
! OF CELL (I,J), BUT ONLY IF BOTH LOWER CELLS ARE
FLUID CELLS.
!
      DO I = 0, IMAX
        PSI(I, 0) = 0.0
        DO J = 1, JMAX
          IF (((IAND(FLAG(I, J), C_F) /= 0)
            .AND. (FLAG(I, J) < C_E)) .OR. &
              ((IAND(FLAG(I+1, J), C_F) /= 0)
                .AND. (FLAG(I+1, J) < C_E))) THEN
            PSI(I, J) = PSI(I, J-1) + U(I, J) *
              DELY
          ELSE
            PSI(I, J) = PSI(I, J-1)
          END IF
        END DO
      END DO

```

```


        END IF
    END DO
END DO
*****!
!
! COMPUTING OUTPUT VELOCITY AND PRESSURE
! DATA AND WRITING THEM OUT IN SEPERATE
! FILES FOR POST-PROCESSING
!
    DO J = 1, JMAX
        DO I = 1, IMAX
            IF ( IAND ( FLAG(I,J), C_F ) /= 0
                .AND. FLAG(I,J) < C_E ) THEN
                    UOUT(I,J) = ( U(I,J) + U(I-1,J) )
                    / 2.0
                ELSE
                    UOUT(I,J) = 0.0
                END IF
            END DO
        END DO
        UOUT(0,0:JMAX)=0.0
        UOUT(0:IMAX,0)=0.0

        DO J = 1, JMAX
            DO I = 1, IMAX
                IF ( IAND ( FLAG(I,J), C_F ) /= 0
                    .AND. FLAG(I,J) < C_E ) THEN
                        VOUT(I,J) = ( V(I,J) + V(I,J-1) )
                        / 2.0
                    ELSE
                        VOUT(I,J) = 0.0
                    END IF
                END DO
            END DO
            VOUT(0,0:JMAX)=0.0
            VOUT(0:IMAX,0)=0.0

            DO J = 1, JMAX
                DO I = 1, IMAX
                    IF ( IAND ( FLAG(I,J), C_F ) /= 0
                        .AND. FLAG(I,J) < C_E ) THEN
                            POUT(I,J) = P(I,J)
                        ELSE
                            POUT(I,J) = 0.0
                        END IF
                    END DO
                END DO
                POUT(0,0:JMAX)=0.0
                POUT(0:IMAX,0)=0.0
            *****!
            !
            ! OUTPUT U-VELOCITY FOR VISUALIZATION.
            !
            OPEN ( UNIT=1, FILE =
                'U_DATA_' // TRIM(OUTNUM) // '.TXT' )

```





```

DO J = 0, JMAX
  DO I = 0, IMAX
    WRITE ( 1, '(1X,I5,1X,I5,1X,F12.6)' )
      I, J, UOUT(I,J)
  END DO
END DO

CLOSE (1)

!*****!
!
! OUTPUT V-VELOCITY FOR VISUALIZATION.
!
OPEN ( 2, FILE =
'V_DATA_'//TRIM(OUTNUM)//'.TXT' )

DO J = 0, JMAX
  DO I = 0, IMAX
    WRITE ( 2, '(1X,I5,1X,I5,1X,F12.6)' )
      I, J, VOUT(I,J)
  END DO
END DO

CLOSE (2)

!*****!
!
! OUTPUT PRESSURE FIELD FOR VISUALIZATION.
!
OPEN ( 3, FILE =
'PRESSURE_'//TRIM(OUTNUM)//'.TXT' )

DO J = 0, JMAX
  DO I = 0, IMAX
    WRITE ( 3, '(1X,I5,1X,I5,1X,F12.6)' )
      I, J, POUT(I,J)
  END DO
END DO

CLOSE (3)

!*****!
!
! OUTPUT THE STREAM FUNCTION FOR VISUALIZATION.
!
OPEN ( 4, FILE =
'PSI_DATA_'//TRIM(OUTNUM)//'.TXT' )

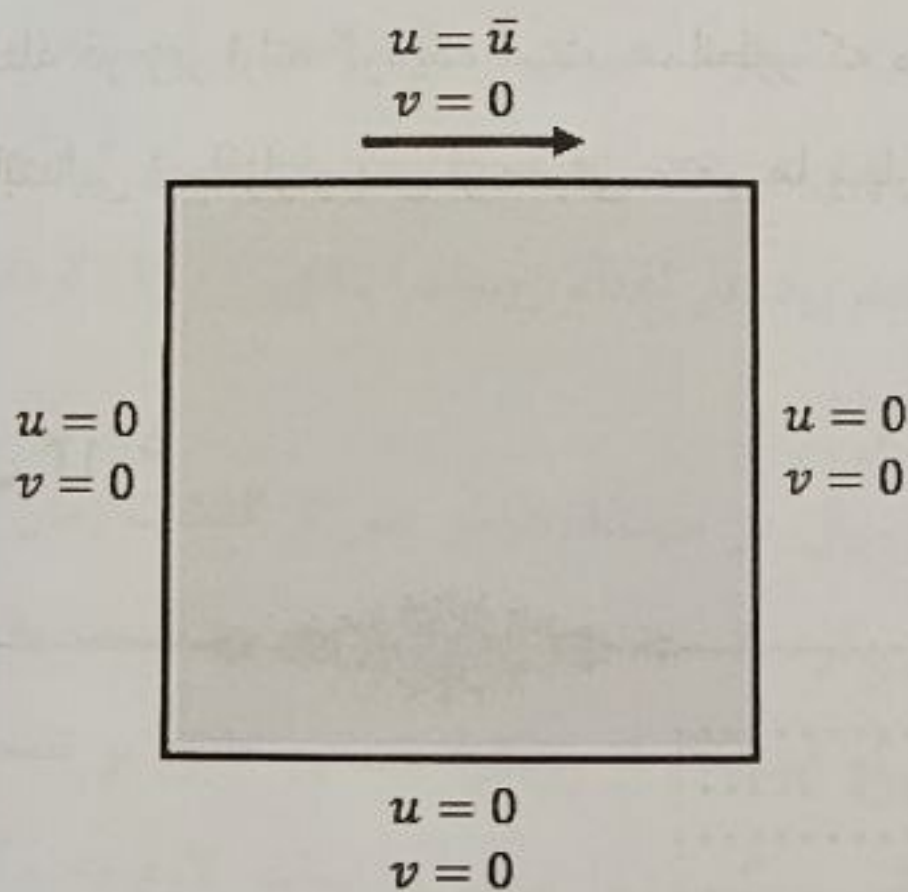
DO J = 0, JMAX
  DO I = 0, IMAX
    WRITE ( 4, '(1X,I5,1X,I5,1X,F12.6)' )
      I, J, PSI(I,J)
  END DO
END DO

CLOSE (4)

!*****!

```


نخستین مسئله‌ای که با استفاده از کد عددی معادلات ناویر-استوکس به روش حجم محدود مورد بررسی قرار می‌گیرد، جریان داخل حفره است. همان طور که قبلاً بیان شد، جریان درون حفره یکی از مسائل شناخته شده و معتبر در زمینه دینامیک سیالات محاسباتی بوده و در بسیاری از کارهای تحقیقاتی از آن برای معتبرسازی و صحت-سنجی نتایج بدست آمده از حلگرهای عددی، استفاده می‌شود. مشخصات فیزیکی این مسئله همانطور که در شکل نیز نمایش داده شده است، نشان می‌دهد که جریان در داخل یک حفره مربعی شکل که با یک سیال بطور کامل پر شده است، مورد بررسی قرار خواهد گرفت. دیواره فوقانی این حفره با یک سرعت ثابت و مشخص بطور دائم در حال حرکت بوده و در نتیجه سیال را به حرکت وادار می‌نماید.



شکل (۱۲-۲۴): مؤلفه های سرعت در سطوح مختلف

شرایط دیواره بدون لغزش بر روی هر چهار مرز اعمال گردیده، با این تفاوت که در مرز بالایی، سرعت u در جهت x صفر نبوده و برابر با سرعت حرکت دیواره، \bar{u} خواهد بود تا بتوان حرکت آنرا شبیه‌سازی نمود. در نتیجه در برنامه کامپیوتری شرایط مرزی در مرز بالایی به صورت زیر در نظر گرفته شده‌اند.

$$u_{i,j_{\max}+1} = 2.0 \bar{u} - u_{(i,j_{\max})} \quad i = 1, \dots, i_{\max}$$

همچنین ابعاد مربع 1×1 در نظر گرفته شده و در هر جهت به 128 قسمت مساوی تقسیم‌بندی گردیده تا به یک شبکه‌بندی منظم و یکنواخت 128×128 دست یابیم. در شکل‌هایی که در ادامه ارائه گردیده‌اند، میدان سرعت و خطوط جریان برای مسئله با عدد رینولدز 1000 ($Re = 1000$) هم در حالت غیردائمی و متغیر با زمان و هم در حالت پایا نشان داده می‌شود. در لحظه اول ($t = 0$) سرعت درپوش \bar{u} بطور آنی اعمال گردیده و سبب ایجاد تحرک در داخل سیال می‌گردد. تشکیل گردابه اصلی و بزرگ راستگرد و متعاقب آن دومین گردابه که چپ‌گرد است، در گوشه سمت راست و پایین، به خوبی قابل مشاهده می‌باشند. اما گردابه چپ‌گرد بعدی در گوشه سمت چپ پایین به زمان بیشتری جهت تشکیل نیاز خواهد داشت.

کد تنظیمات این مسئله در زیر ارائه گردیده است. همانطور که مشخص می‌باشد، این کد بایستی در بخش ابتدایی نرم‌افزار و پس از معرفی متغیرها و پارامترهای نرم‌افزار قرار داده شود.

● برنامه کامپیوتری ۱۲-۶

```

!*****
!***** PROBLEM SETUP *****
!*****
! INITIALIZE.
!
PROBLEM='CAVITY'

XLENGTH=1.0
YLENGTH=1.0
IMAX=50
JMAX=50

DELX = XLENGTH / IMAX
DELY = YLENGTH / JMAX

T_END=5.0
DELT=0.005
OUTCOUNT=200

ITERMAX=150

```

EPS=0.001
OMEGA=1.7
GAMMA=0.9

RE=100
GX=0.0
GY=0.0
UI=0.0
VI=0.0

WW=2
WE=2
WN=2
WS=2

ITERSOR = 0
IFULL = 0
IBOUND = 0

!*****!



نخست، میدان سرعت، خطوط جریان و کانتورهای ورتیسیتته در اعداد رینولدز متفاوت نشان داده می‌شود. قابل مشاهده است که ابعاد نخستین گردابه چپ‌گرد، کاملاً به عدد رینولدز وابسته خواهد بود. در اعداد رینولدز بالای ۱۰۰۰، گردابه چپگرد دوم در گوشه پایینی تشکیل می‌گردد.

از آنجاییکه جریان سیال در مسئله حاضر پس از گذشت زمان به شرایط دائمی خواهد رسید، استفاده از رویکرد گسسته‌سازی زمانی صریح نسبت به رویکرد ضمنی از ضعف برخوردار بوده زیرا که استفاده از رویکرد ضمنی علاوه بر تضمین پایداری حل، امکان استفاده از بازه زمانی بزرگتری را ایجاد می‌نماید. لازم به ذکر است که در مطالعات [Ghia et al., 1982] که بعنوان مرجع صحت‌سنجی مسئله حفره در جوامع علمی پذیرفته شده است، معادلات ناویر-استوکس در شکل دائمی خود و با استفاده از فرمولاسیون گردابه - تابع جریان حل گردیده و در نتیجه تغییرات جریان در طول زمان در مطالعات آنها قابل مشاهده نمی‌باشد.

نکته دیگری که بایستی به آن توجه نمود، این است که بعلت اختلاف بسیار کم میان مقادیر خطوط جریان در محل گردابه‌های چپگرد، کانتورهای خط جریان در این نواحی

تی کاربردی

صت مساوی

ست یابیم.

ی مسئله با

ن و هم در

آنی اعمال

ی و بزرگ

ت و پایین،

پ پایین به

باشد، این

مافزار قرار

!*****

!*****

!*****

! INIT

! PROBL

! XLENG

! YLENG

! IMAX=

! JMAX=

! DELX

! DELY

! T_EN

! DELT

! OUTC

! ITER

بطور مجزاً و با مقادیر دقیق‌تری رسم گردیده و نمایش داده شده‌اند. همچنین برای مشاهده نتایج بدست آمده و پردازش آنها، یک کد نمایشگر در محیط نرم‌افزار MATLAB برنامه‌نویسی شده که در زیر ارائه می‌گردد.

```

FUNCTION PGRG2D_POSTPROC (TIMELEVEL)
    FPRINTF ( 1, '\N' );
    FPRINTF ( 1, 'PGRG2DNAVISTO_CONTOUR:\N' );
    FPRINTF ( 1, ' THIS PROGRAM PLOTS CONTOURS FROM THE OUTPUT FILE\N'
);
    FPRINTF ( 1, ' GENERATED BY PGRG2DNAVISTO CODE.\N' );

    % CAVITY = DRIVEN CAVITY
    % STEP = FLOW OVER BACKWARD STEP
    % CYLINDER = FLOW AROUND CIRCULAR CYLINDER
    %NUMBER OF CONTOUR LEVELS
    NO_LEVELS = 20;
    PROBLEM = 'CAVITY';
    VECTORPLOT = 'N' ; % (Y)ES= PLOT VECTORS      (N)O= NO VECTOR-PLOT
    LX = 30;
    LY = 1.5;
    UFILENAME=['U_DATA_' TIMELEVEL '.TXT'];
    VFILENAME=['V_DATA_' TIMELEVEL '.TXT'];
    PRESSFILENAME=['PRESSURE_' TIMELEVEL '.TXT'];
    PSIFILENAME=['PSI_DATA_' TIMELEVEL '.TXT'];
    ZETAFILENAME=['ZETA_DATA_' TIMELEVEL '.TXT'];

    U = LOAD (UFILENAME);
    [ M, N ] = SIZE ( U );
    NX = MAX ( U(1:M,1) ) - MIN ( U(1:M,1) ) + 1;
    NY = MAX ( U(1:M,2) ) - MIN ( U(1:M,2) ) + 1;
    INDEX = 0;
    FOR J = 1 : NY
        FOR I = 1: NX
            INDEX = INDEX + 1;
            X(I,J) = U(INDEX,1);
            Y(I,J) = U(INDEX,2);
            UOUT(I,J) = U(INDEX,3);
        END
    END
END

V = LOAD (VFILENAME);
[ M, N ] = SIZE ( V );
NX = MAX ( V(1:M,1) ) - MIN ( V(1:M,1) ) + 1;
NY = MAX ( V(1:M,2) ) - MIN ( V(1:M,2) ) + 1;
INDEX = 0;
FOR J = 1 : NY
    FOR I = 1: NX
        INDEX = INDEX + 1;
        X(I,J) = V(INDEX,1);
        Y(I,J) = V(INDEX,2);
    END
END
    
```

```

VOUT(I,J) = V(INDEX,3);
END
END
P = LOAD (PRESSFILENAME);
[ M, N ] = SIZE ( P );
NX = MAX ( P(1:M,1) ) - MIN ( P(1:M,1) ) + 1;
NY = MAX ( P(1:M,2) ) - MIN ( P(1:M,2) ) + 1;
INDEX = 0;
FOR J = 1 : NY
  FOR I = 1: NX
    INDEX = INDEX + 1;
    X(I,J) = P(INDEX,1);
    Y(I,J) = P(INDEX,2);
    POUT(I,J) = P(INDEX,3);
  END
END
END

```

```

PSI = LOAD (PSIFILENAME);
[ M, N ] = SIZE ( U );
NX = MAX ( PSI(1:M,1) ) - MIN ( PSI(1:M,1) ) + 1;
NY = MAX ( PSI(1:M,2) ) - MIN ( PSI(1:M,2) ) + 1;
INDEX = 0;
FOR J = 1 : NY
  FOR I = 1: NX
    INDEX = INDEX + 1;
    X(I,J) = PSI(INDEX,1);
    Y(I,J) = PSI(INDEX,2);
    PSIOUT(I,J) = PSI(INDEX,3);
  END
END
END

```

```

ZETA = LOAD (ZETAFILENAME);
[ M, N ] = SIZE ( U );
NX = MAX ( PSI(1:M,1) ) - MIN ( PSI(1:M,1) ) + 1;
NY = MAX ( PSI(1:M,2) ) - MIN ( PSI(1:M,2) ) + 1;
INDEX = 0;
FOR J = 1 : NY
  FOR I = 1: NX
    INDEX = INDEX + 1;
    X(I,J) = ZETA(INDEX,1);
    Y(I,J) = ZETA(INDEX,2);
    ZETAOUT(I,J) = ZETA(INDEX,3);
  END
END
END

```

```

%
%   FOR J = 1 : NY
%     FOR I = 1: NX
%       XXX = (I-1/NX)*LX;
%       YYY = (J-1/NY)*LY;
%       X(I,J) = XXX;
%       Y(I,J) = YYY;
%     END
%   END
%
%*****
XC = 10;
YC = 10;

```

```

RC = 3;
TETA = 0:0.01:2*PI;
CIRCLEX = RC*COS(TETA) + XC;
CIRCLEY = RC*SIN(TETA) + YC;
%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%
XREC1 = 0;
XREC2 = 25;
YREC1 = 0;
YREC2 = 12;
RECTANGX = [XREC1 XREC2 XREC2 XREC1 XREC1];
RECTANGY = [YREC1 YREC1 YREC2 YREC2 YREC1];
%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%%

```

```

FIGURE(1)
[ C1, H1 ] = CONTOURF ( X, Y, UOUT, NO_LEVELS, 'LINESSTYLE', 'NONE' );
COLORMAP ( JET );
XLABEL ( 'X', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10 );
YLABEL ( 'Y', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10, 'ROTATION', 0 );
TITLE ( 'U-VELOCITY', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT', 'BOLD',
'FONTSIZE', 16 );
HOLD ON
SWITCH (PROBLEM)
CASE 'CYLINDER'
FILL(CIRCLEX, CIRCLEY, 'W')
CASE 'STEP'
FILL(RECTANGX, RECTANGY, 'W')
END
DASPECT([1 1 1])

```

```

FIGURE(2)
[ C2, H2 ] = CONTOURF ( X, Y, VOUT, NO_LEVELS, 'LINESSTYLE', 'NONE' );
COLORMAP ( JET );
XLABEL ( 'X', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10 );
YLABEL ( 'Y', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10, 'ROTATION', 0 );
TITLE ( 'V-VELOCITY', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT', 'BOLD',
'FONTSIZE', 16 );
HOLD ON
SWITCH (PROBLEM)
CASE 'CYLINDER'
FILL(CIRCLEX, CIRCLEY, 'W')
CASE 'STEP'
FILL(RECTANGX, RECTANGY, 'W')
END
DASPECT([1 1 1])

```

```

FIGURE(3)
[ C3, H3 ] = CONTOURF ( X, Y, POUT, NO_LEVELS, 'LINESSTYLE', 'NONE' );
COLORMAP ( JET );
XLABEL ( 'X', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10 );
YLABEL ( 'Y', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10, 'ROTATION', 0 );

```



```

TITLE ( 'PRESSURE FIELD', 'FONTNAME', 'HELVETICA',
'FONTWEIGHT', 'BOLD', 'FONTSIZE', 16 );
HOLD ON
SWITCH (PROBLEM)
  CASE 'CYLINDER'
    FILL(CIRCLEX,CIRCLEY,'W')
  CASE 'STEP'
    FILL(RECTANGX,RECTANGY,'W')
END
DASPECT([1 1 1])

```

```

FIGURE(4)
[ C4, H4 ] = CONTOURF ( X, Y, PSIOUT, NO_LEVELS );
COLORMAP ( JET );
XLABEL ( 'X', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10 );
YLABEL ( 'Y', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10, 'ROTATION', 0 );
TITLE ( 'STREAM FUNCTION', 'FONTNAME', 'HELVETICA',
'FONTWEIGHT', 'BOLD', 'FONTSIZE', 16 );
HOLD ON
SWITCH (PROBLEM)
  CASE 'CYLINDER'
    FILL(CIRCLEX,CIRCLEY,'W')
  CASE 'STEP'
    FILL(RECTANGX,RECTANGY,'W')
END
DASPECT([1 1 1])

```

```

FIGURE(6)
[ C4, H4 ] = CONTOURF ( X, Y, ZETAOUT, NO_LEVELS, 'LINESTYLE', 'NONE'
);
COLORMAP ( JET );
XLABEL ( 'X', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10 );
YLABEL ( 'Y', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10, 'ROTATION', 0 );
TITLE ( 'VORTICITY', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT', 'BOLD',
'FONTSIZE', 16 );
HOLD ON
SWITCH (PROBLEM)
  CASE 'CYLINDER'
    FILL(CIRCLEX,CIRCLEY,'W')
  CASE 'STEP'
    FILL(RECTANGX,RECTANGY,'W')
END
DASPECT([1 1 1])

```

```

SWITCH (VECTORPLOT)
  CASE 'Y'
    FIGURE(5)
    FOR I=1:10
      YI = 0:1:NY;
      XI = (I/10)*(NX)*ONES(SIZE(YI));
      UI=GRIDDATA(X,Y,UOUT,XI,YI);
      VI=GRIDDATA(X,Y,VOUT,XI,YI);
      QUIVER ( XI, YI, UI, VI, 2 );
      COLORMAP JET;
    END
  END

```

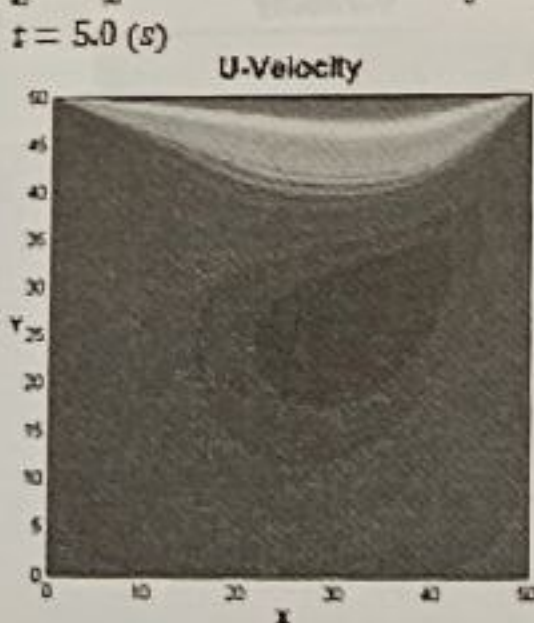
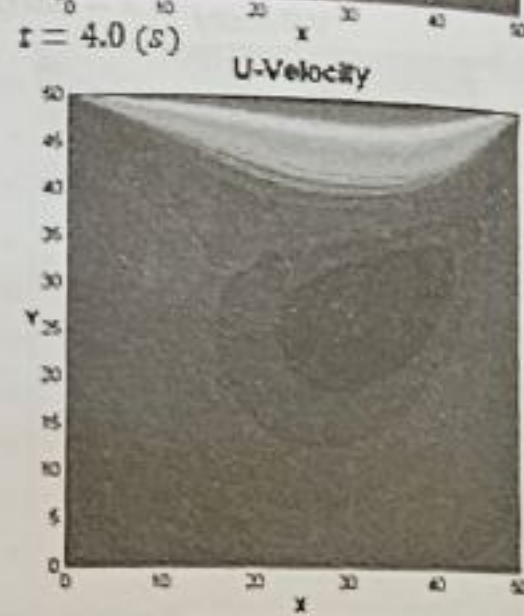
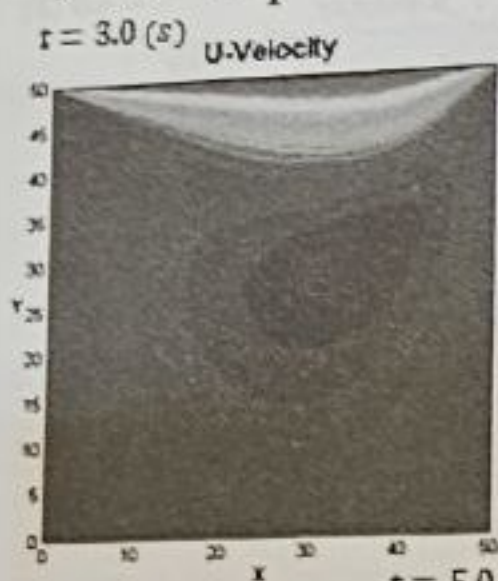
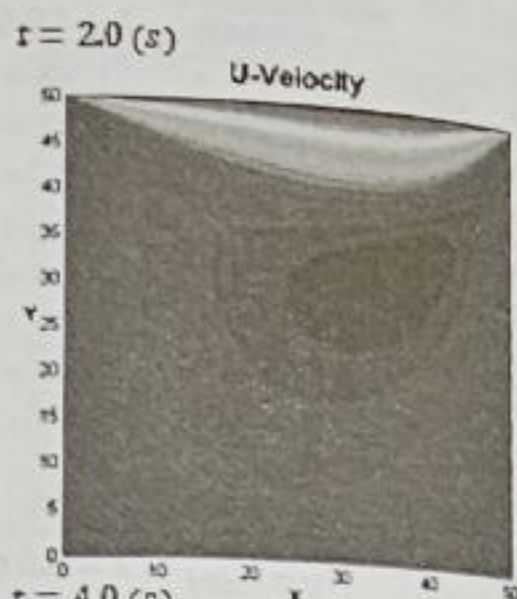
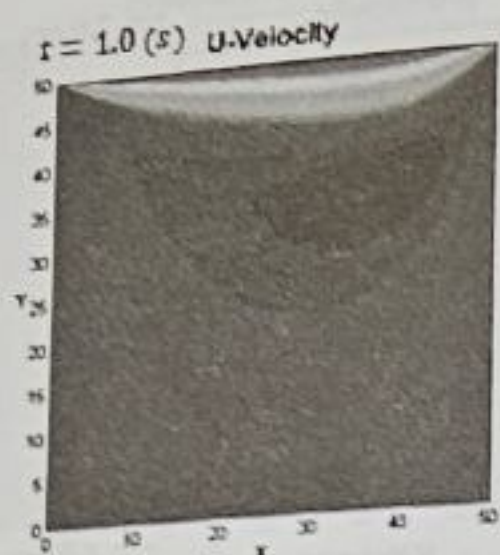
```

        XLABEL ( 'X', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10 );
        YLABEL ( 'Y', 'FONTNAME', 'HELVETICA', 'FONTWEIGHT',
'BOLD', 'FONTSIZE', 10, 'ROTATION', 0 );
        TITLE ( 'VELOCITY VECTORS', 'FONTNAME', 'HELVETICA',
'FONTWEIGHT', 'BOLD', 'FONTSIZE', 16 );
        HOLD ON
    END
    SWITCH (PROBLEM)
        CASE 'CYLINDER'
            FILL (CIRCLEX, CIRCLEY, 'W')
        CASE 'STEP'
            FILL (RECTANGX, RECTANGY, 'W')
        CASE 'CAVITY'
            RETURN
    END
    DASPECT ([1 1 1])
    XLIM ([0 NX])
    YLIM ([0 NY])
END

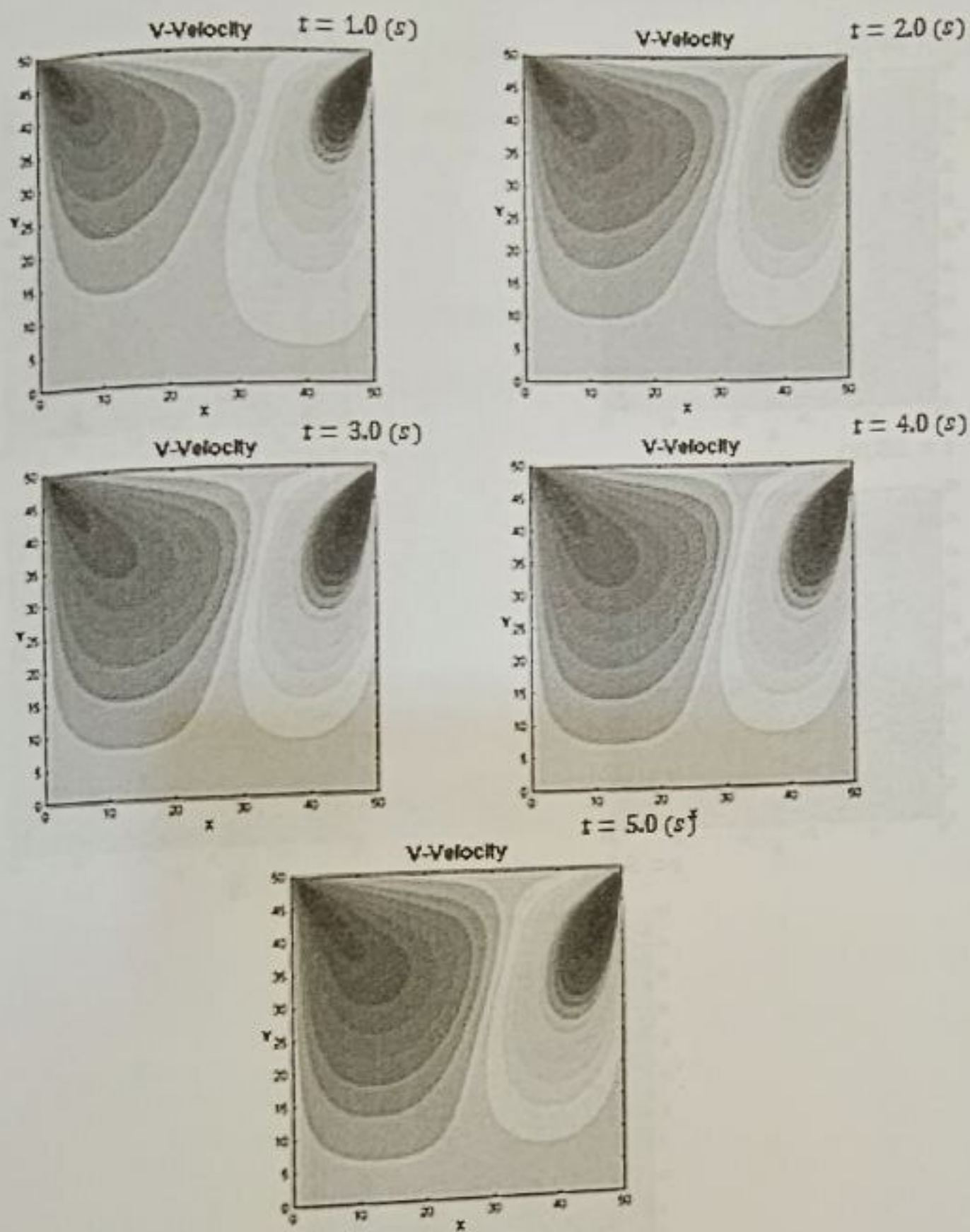
FPRINTF ( 1, '\N' );
FPRINTF ( 1, 'PGRG2DNAVISTO_CONTOUR:\N' );
FPRINTF ( 1, ' END OF EXECUTION.\N' );

```

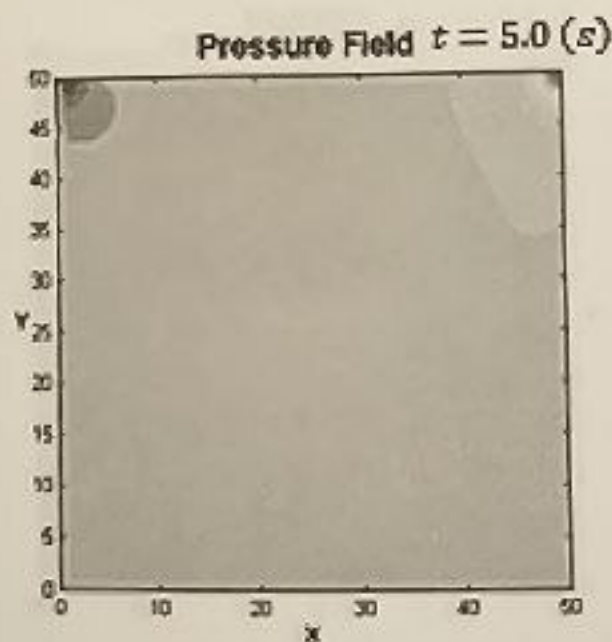
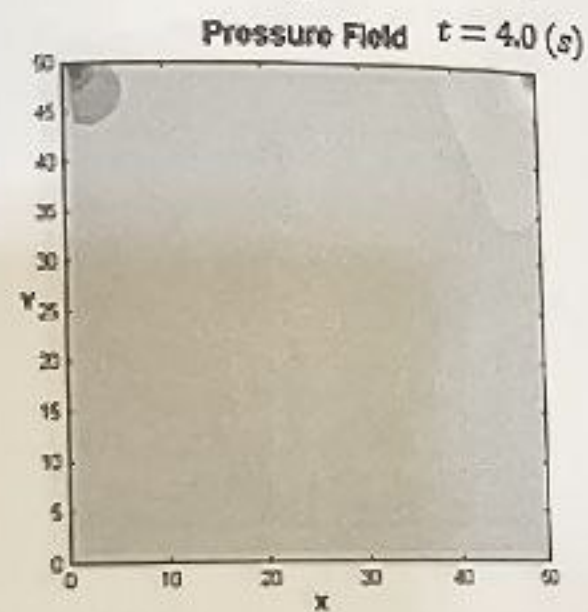
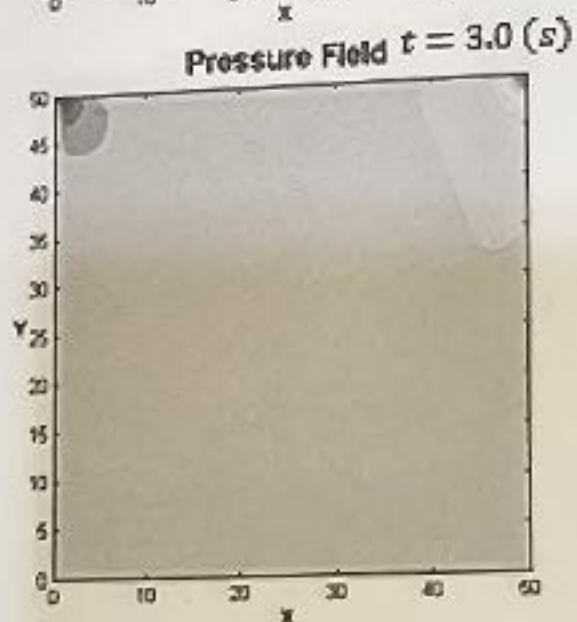
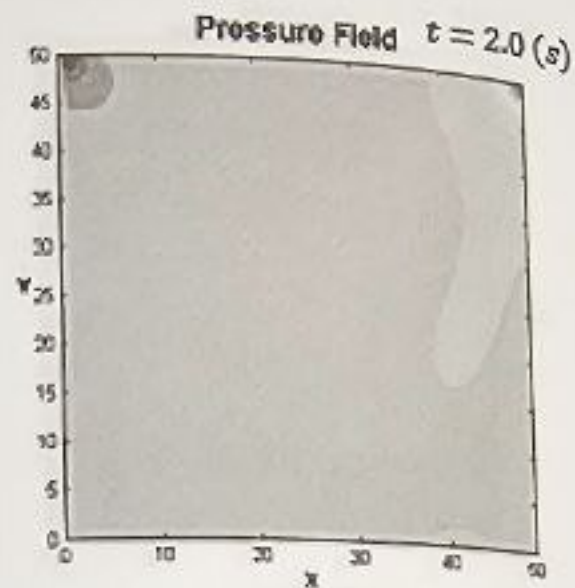
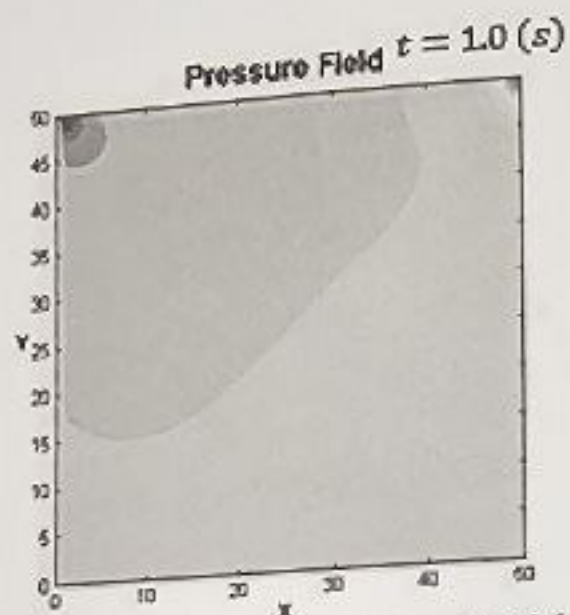




شکل (۱۲-۲۵): کانتورهای سرعت u در زمان‌های ۱، ۲، ۳، ۴ و ۵ ثانیه ($Re = 100$)



شکل (۱۲-۲۶): کانتورهای سرعت v در زمان‌های ۱، ۲، ۳، ۴ و ۵ ثانیه ($Re = 100$)

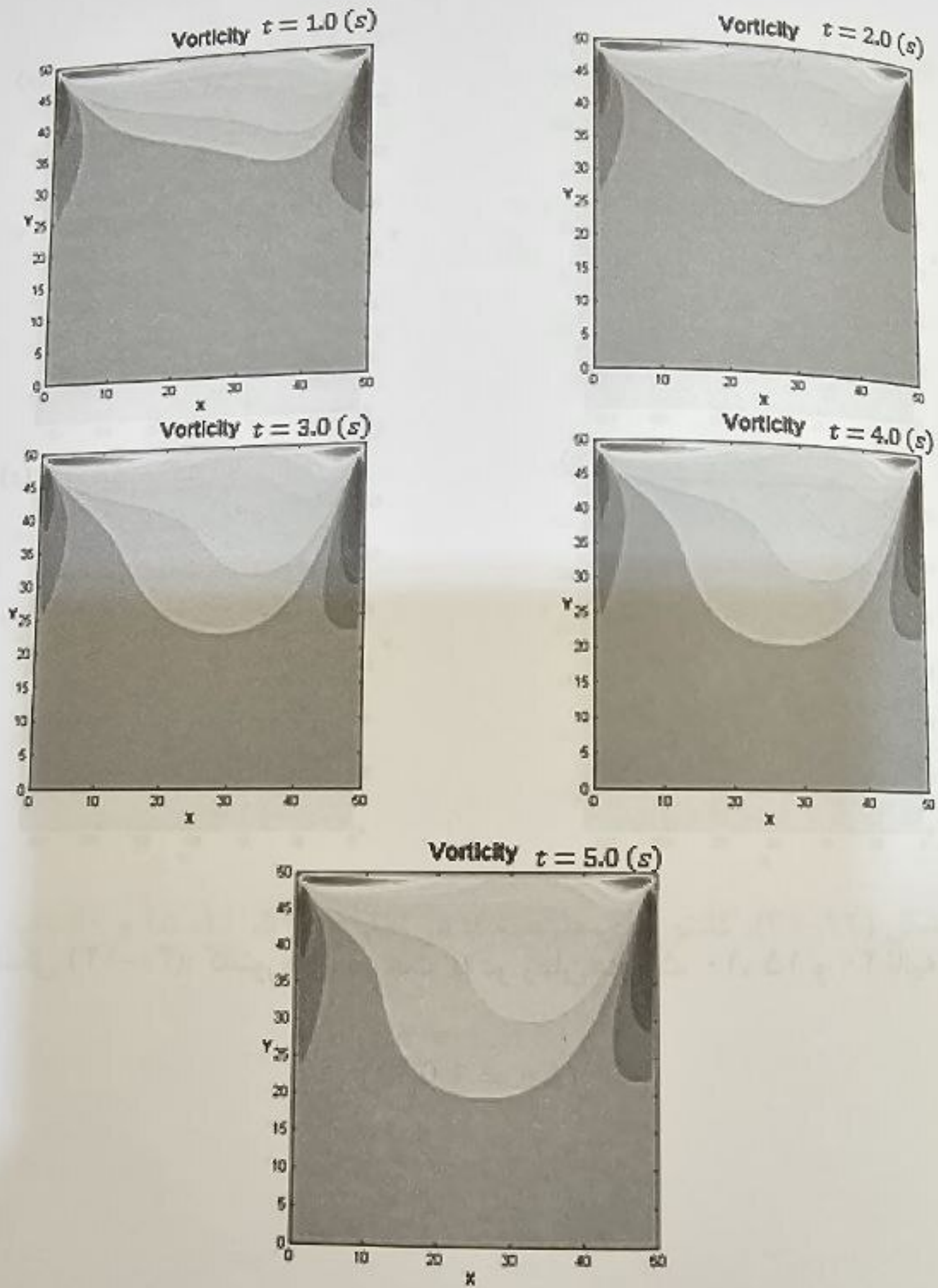


شکل (۱۲-۲۷): کانتورهای فشار p در زمان‌های ۱، ۲، ۳، ۴ و ۵ ثانیه ($Re = 100$)

$t = 1.0 (s)$

$t = 2.0 (s)$





شکل (۱۲-۲۹): کانتورهای ورتیسیته ζ در زمان‌های ۱، ۲، ۳، ۴ و ۵ ثانیه

$(Re = 100)$



$(Re = 100)$

دینامیک سیالات محاسباتی کاربردی

۱۰۴۴

Date:

Date:

Page:

Welder(s)

OT FILLING CA

R / C R /

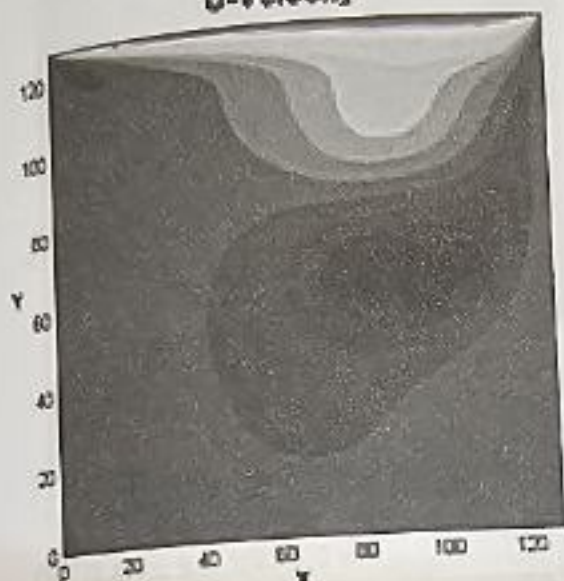
676

حل معادلا

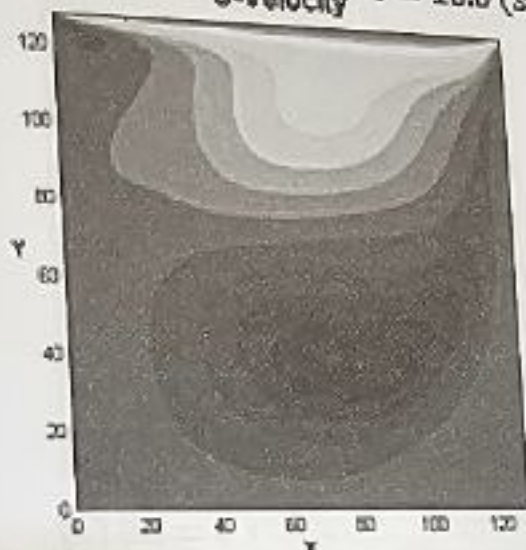
(s)

(s)

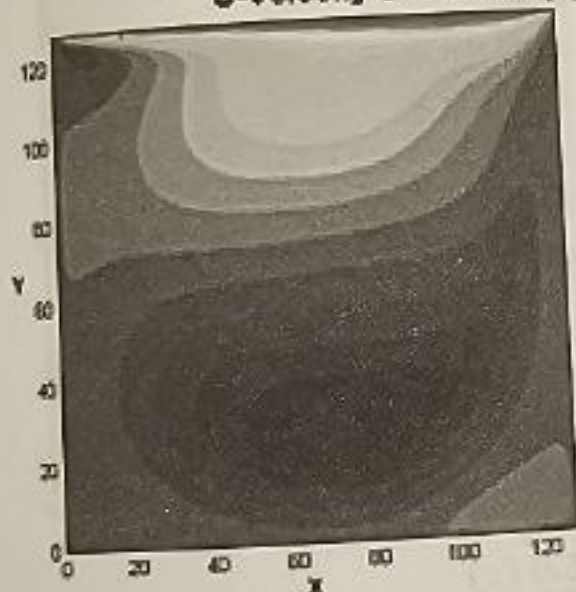
U-Velocity t = 5.0 (s)



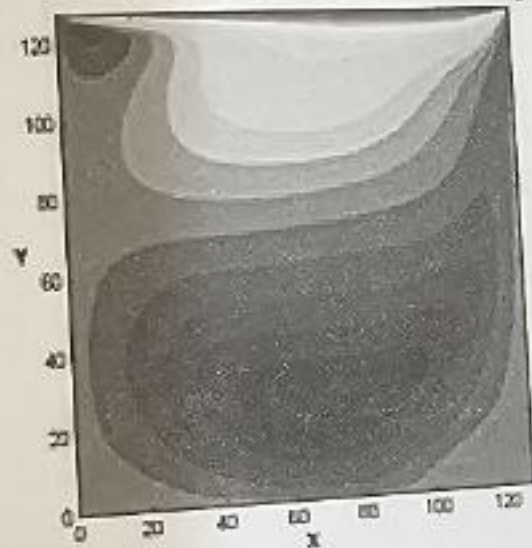
U-Velocity t = 10.0 (s)



U-Velocity t = 15.0 (s)



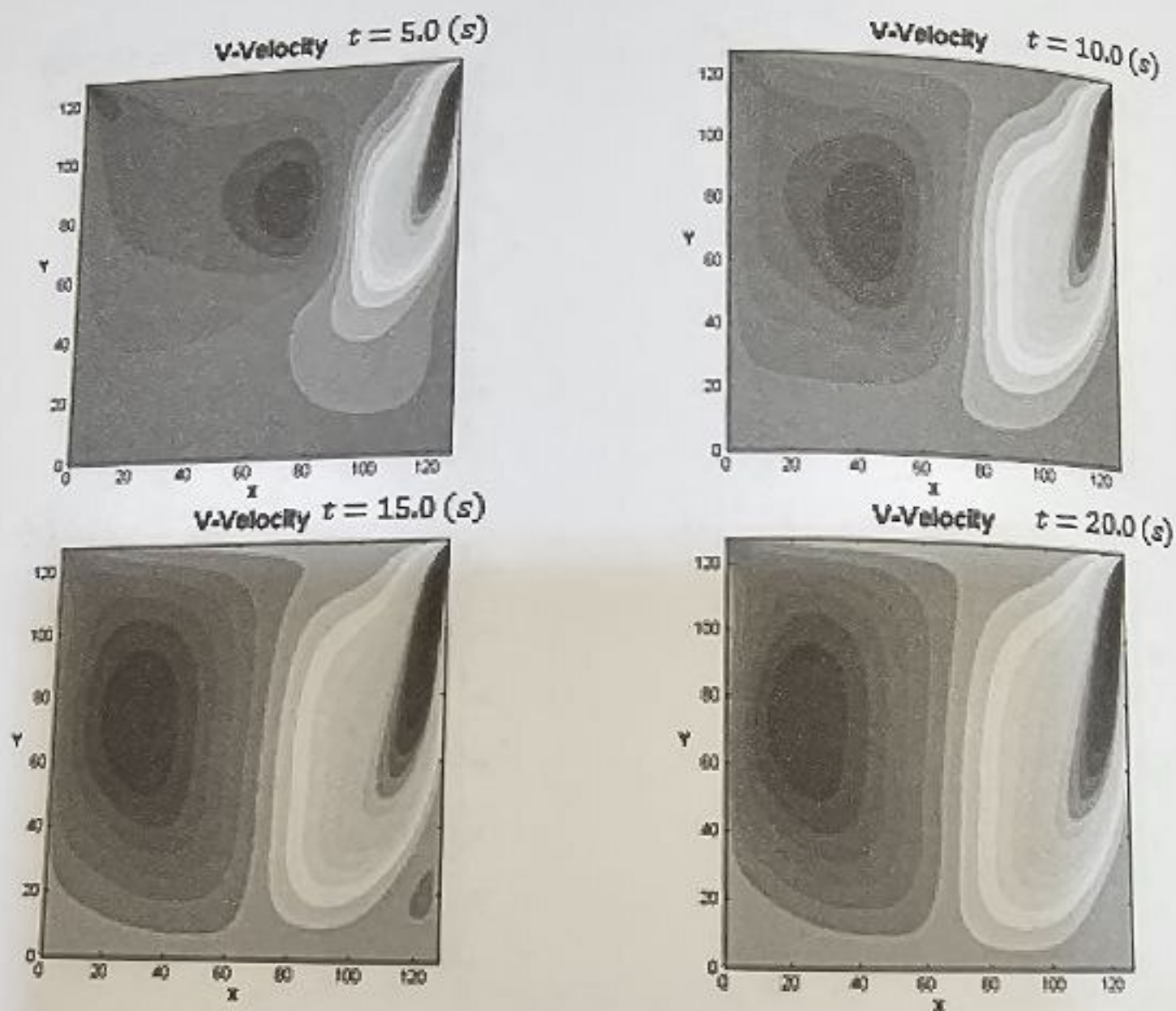
U-Velocity t = 20.0 (s)



شکل (۱۲-۳۰): کانتورهای سرعت u در زمان‌های ۵، ۱۰، ۱۵ و ۲۰ ثانیه

($Re = 1,000$)

ش



شکل (۱۲-۳۱): کانتورهای سرعت v در زمان‌های ۵، ۱۰، ۱۵ و ۲۰ ثانیه

$(Re = 1,000)$



دینامیک سیالات محاسباتی کاربردی

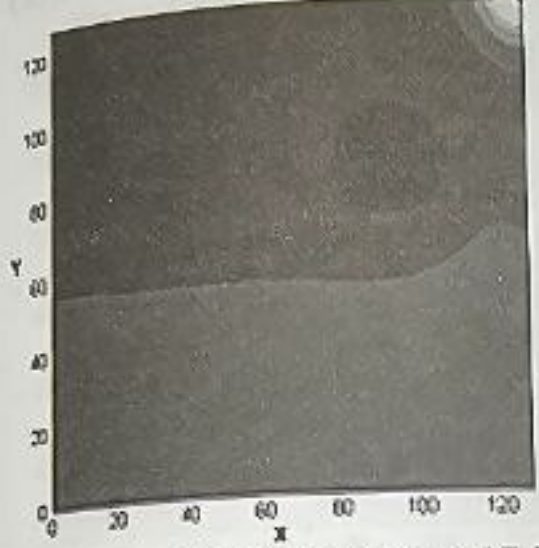
۱۰۴۶

حل معادلات

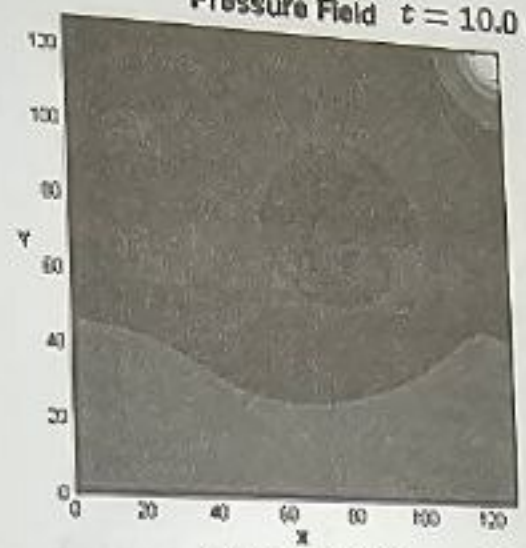
0 (s)

0 (s)

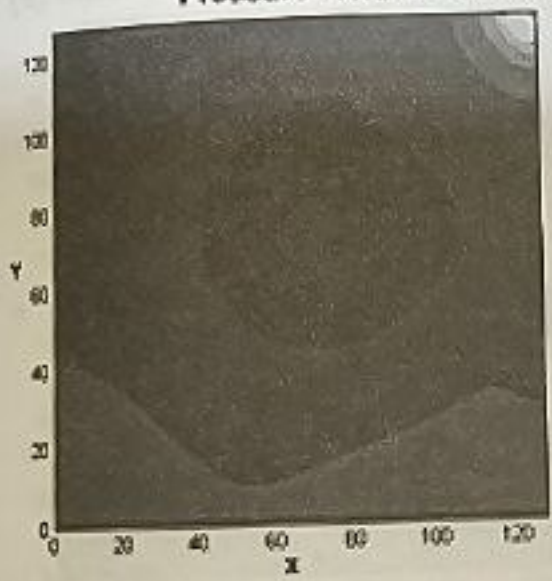
Pressure Field $t = 5.0 (s)$



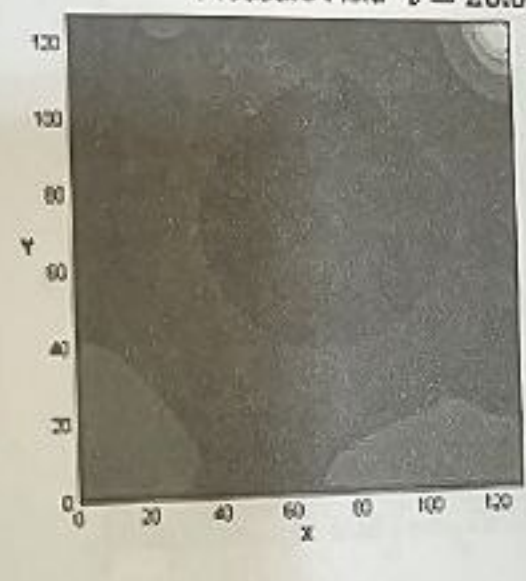
Pressure Field $t = 10.0 (s)$



Pressure Field $t = 15.0 (s)$



Pressure Field $t = 20.0 (s)$



شکل (۱۲-۳۲): کانتورهای فشار p در زمان های ۵، ۱۰، ۱۵ و ۲۰ ثانیه

$(Re = 1,000)$

Date:



Date:

Page:

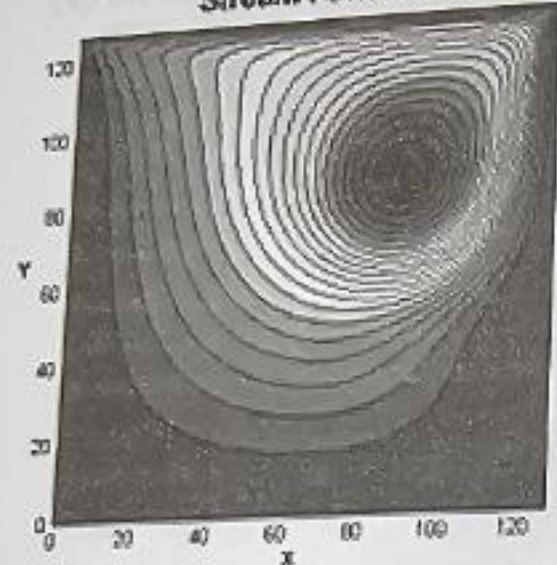
Welder(s)

OT	FILLING	CA
C	R / C	R

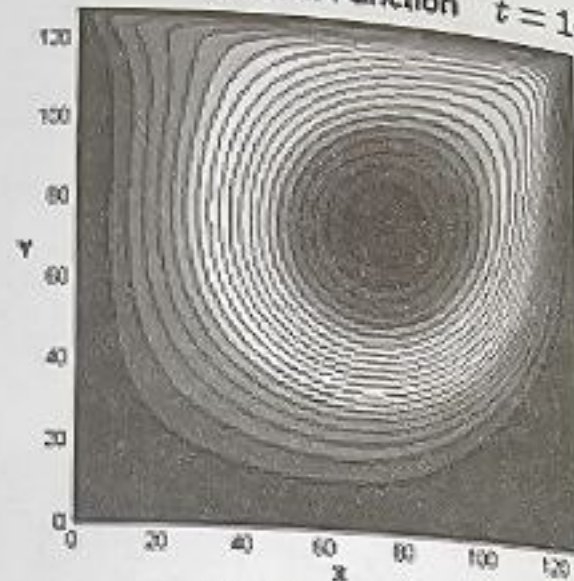
۷ ۶ ۷ ۶



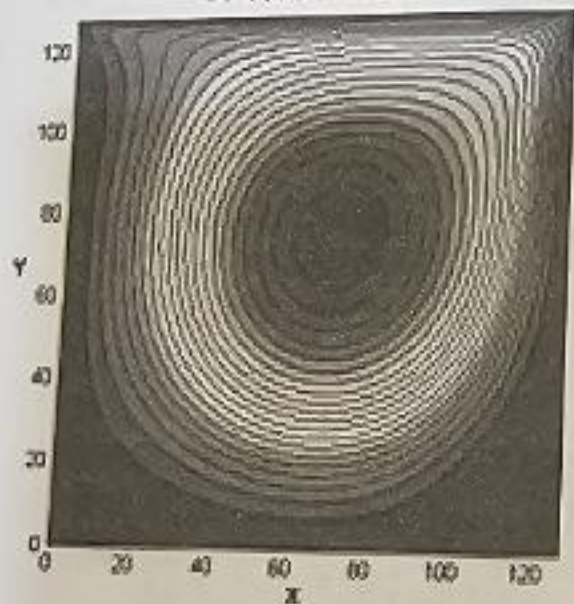
Stream Function $t = 5.0 (s)$



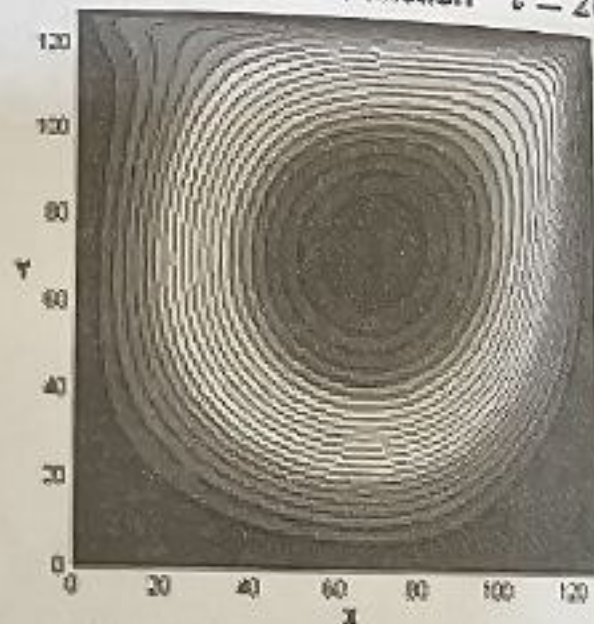
Stream Function $t = 10.0 (s)$



Stream Function $t = 15.0 (s)$



Stream Function $t = 20.0 (s)$



شکل (۱۲-۳۳): خطوط جریان ψ در زمان‌های ۵، ۱۰، ۱۵ و ۲۰ ثانیه

$(Re = 1,000)$

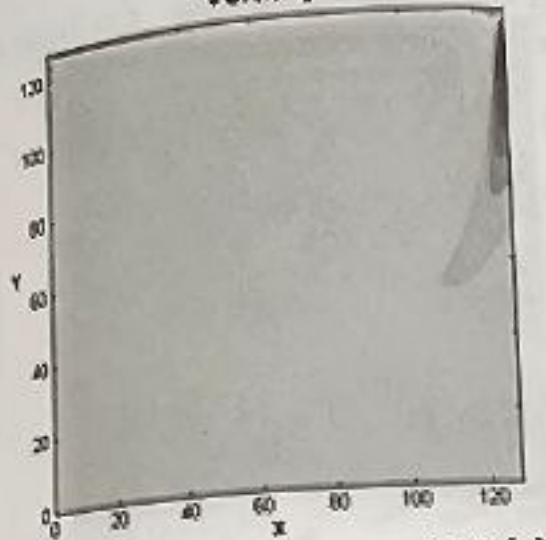


دینامیک سیالات محاسباتی کاربردی

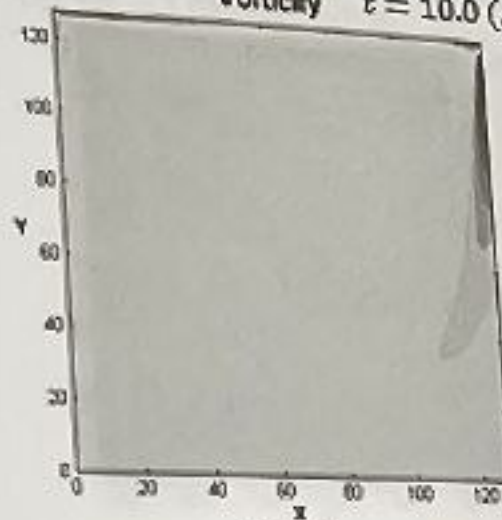
۱۰۴۸

Date:

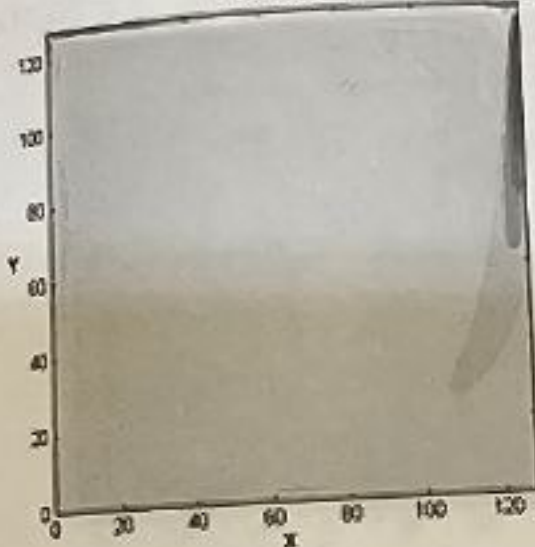
Vorticity $t = 5.0 (s)$



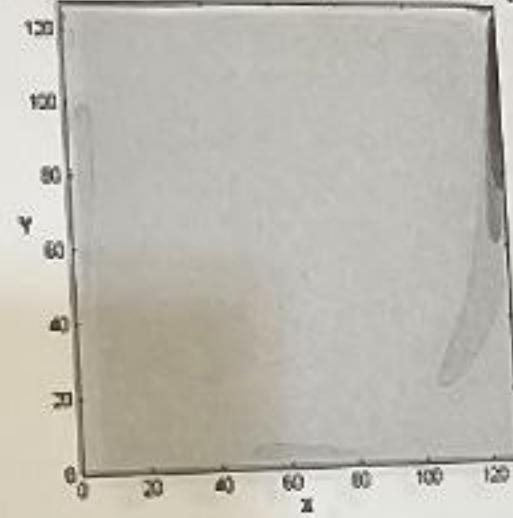
Vorticity $t = 10.0 (s)$



Vorticity $t = 15.0 (s)$



Vorticity $t = 20.0 (s)$



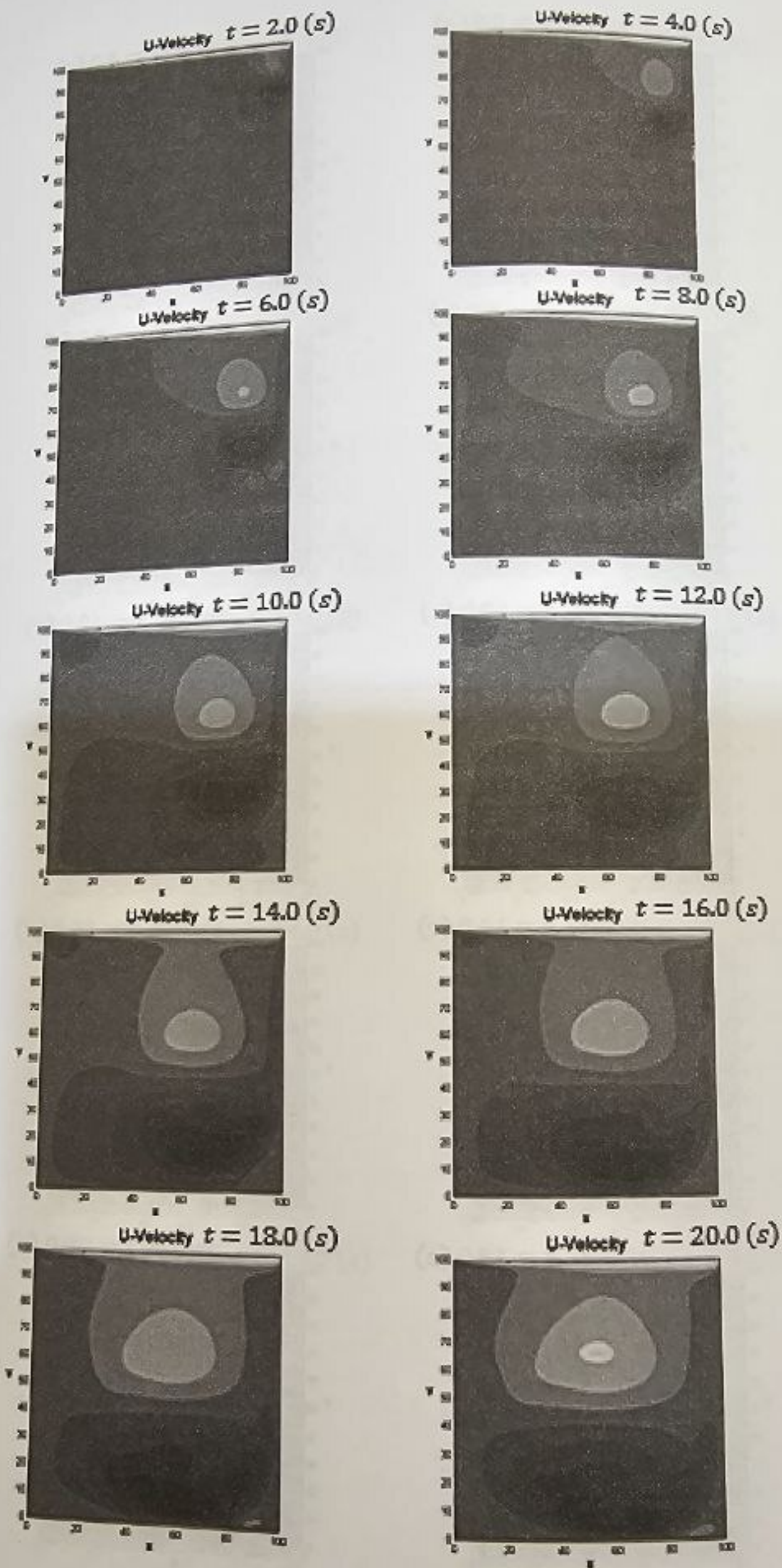
شکل (۱۲-۳۴): کانتورهای ورتیسیتی ω در زمان‌های ۵، ۱۰، ۱۵ و ۲۰ ثانیه

($Re = 1,000$)

Date:
Page:

Welder(s)
OT FILLING
C R / C R

۷ ۶ ۷ ۶



۲۰ ثانیه

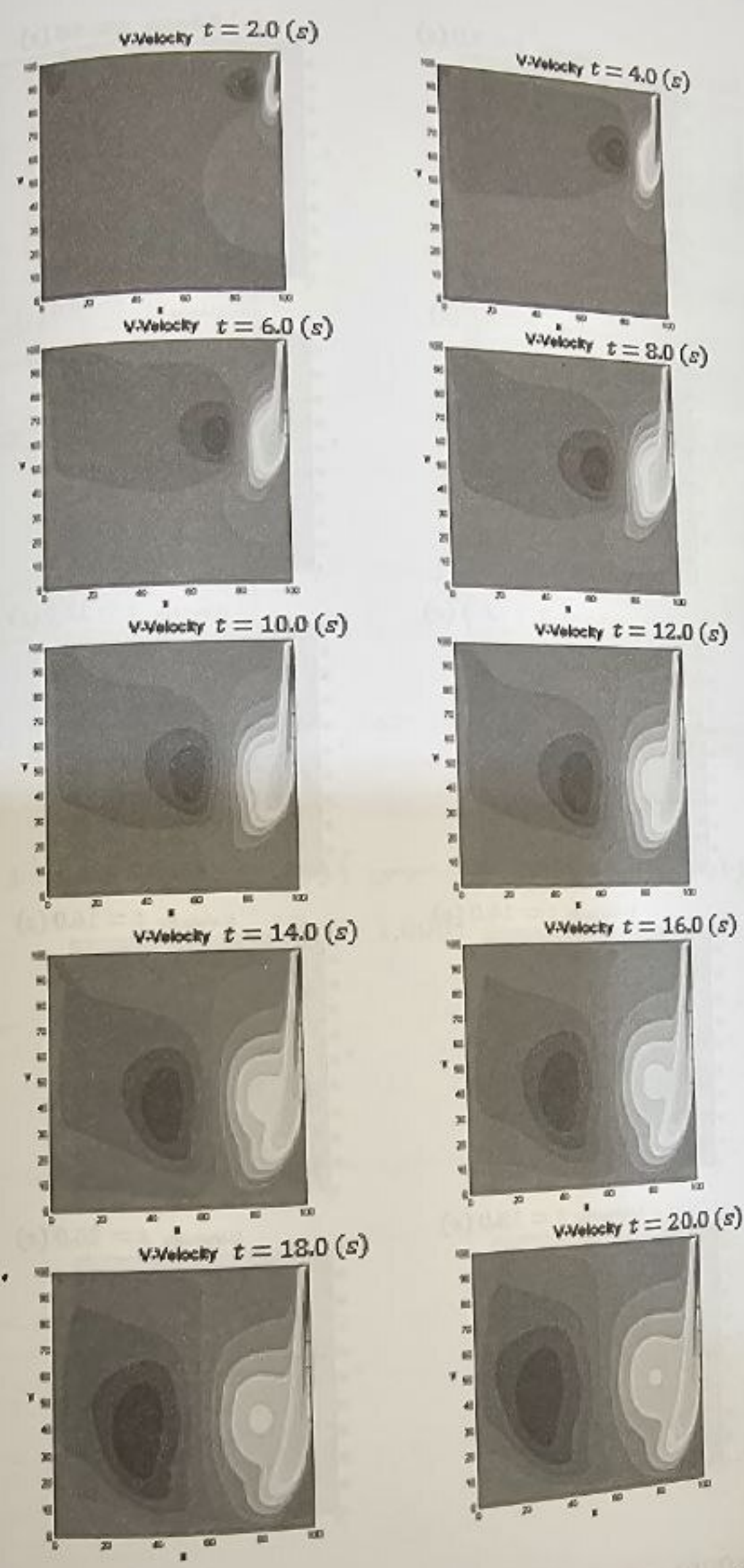
شکل (۱۲-۳۵): کانتورهای سرعت u در زمان‌های ۲ الی ۲۰ ثانیه ($Re = 10,000$)



دینامیک سیالات محاسباتی کاربردی

۱۰۵۰

حل معادلات ناویر



شکل (۱۲-۳۶): کانتورهای سرعت v در زمان‌های ۲ الی ۲۰ ثانیه ($Re = 10,000$)

شکل (۲)

Date:

by



Date:

Page:

Welder(s)

IOT	FILLING	CAP
C	R	C R

7676

25

CONTRACTOR QC (H)

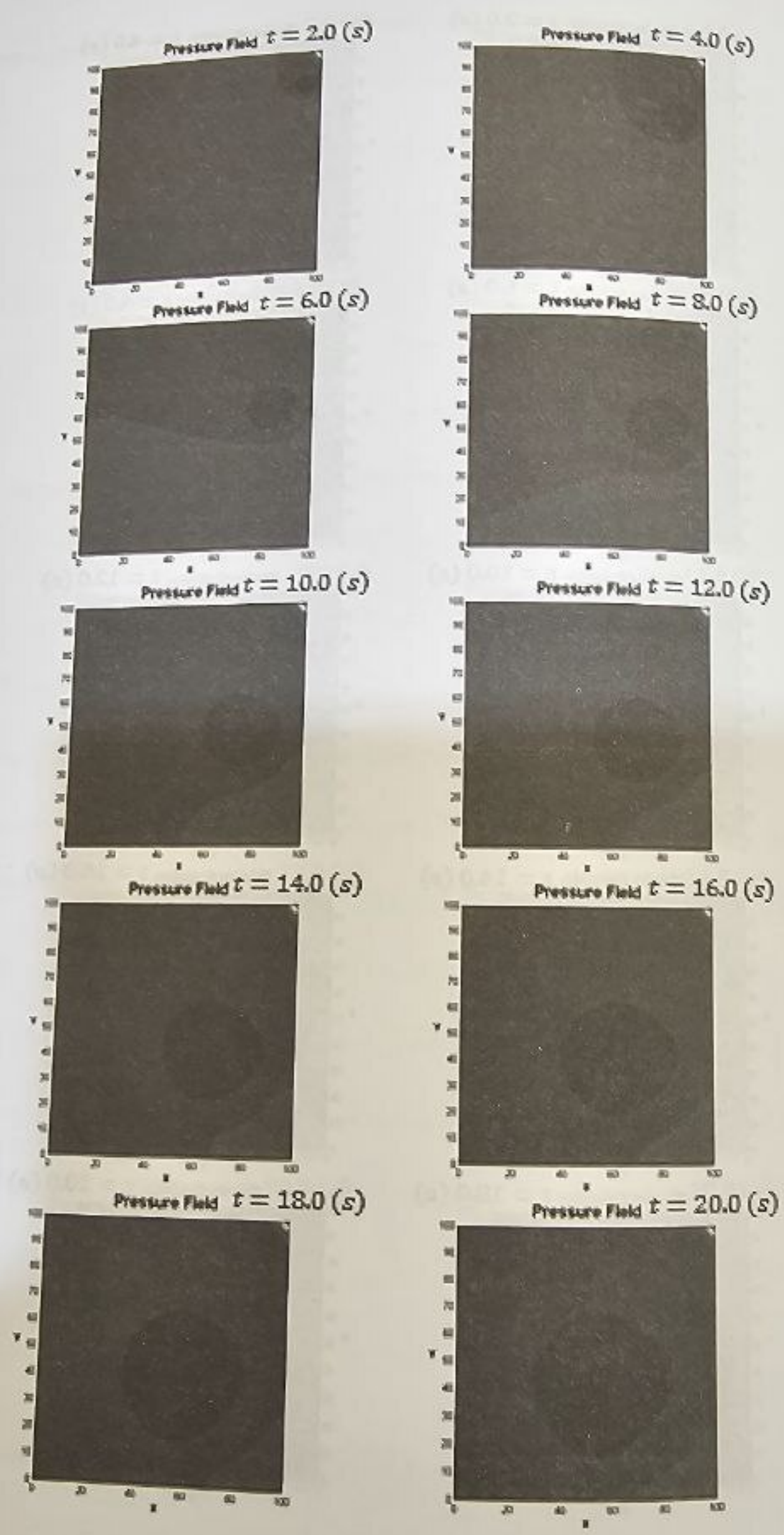
Name:

M. Javad ...

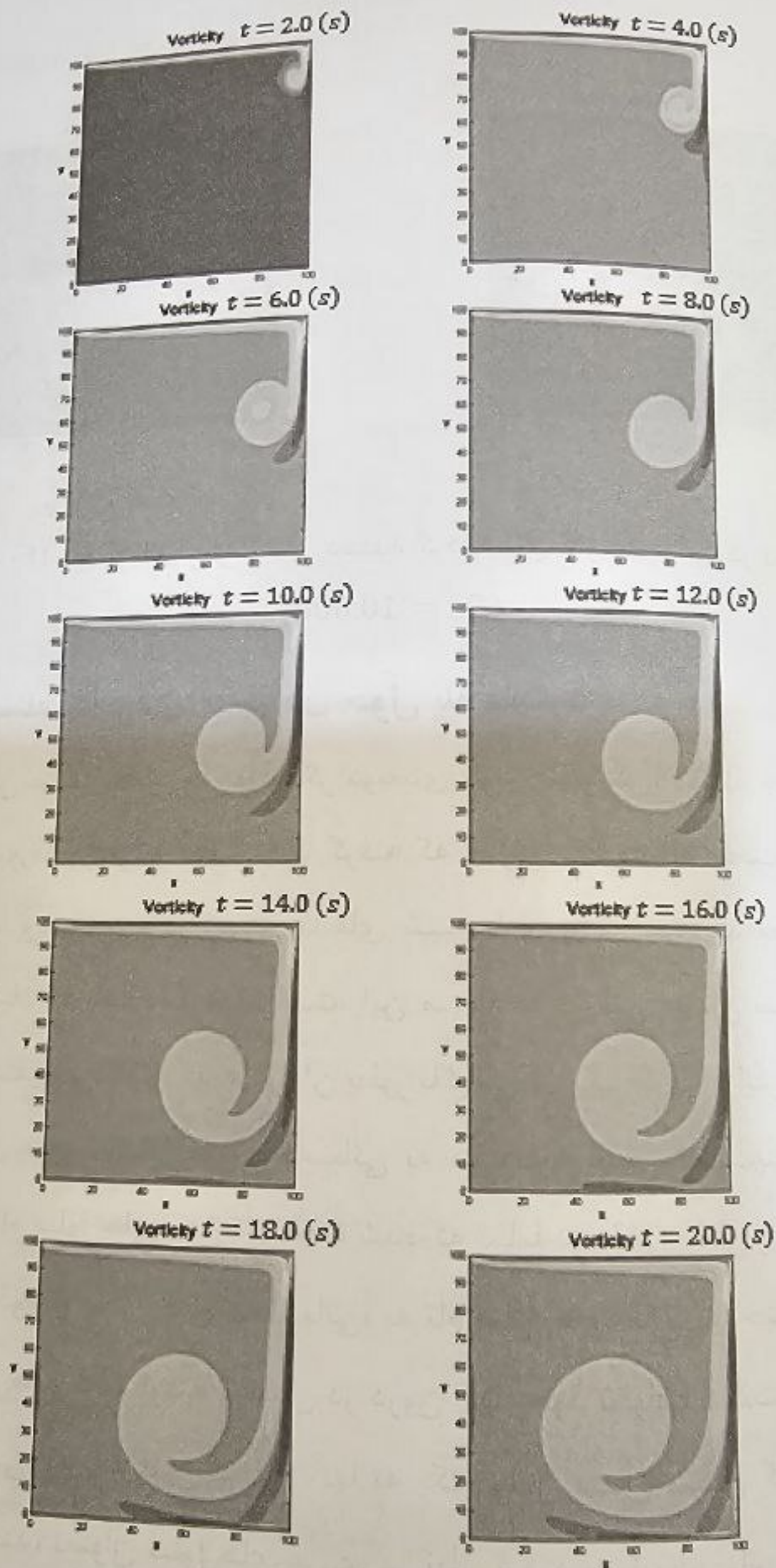
Name:

Sign:

Date:



شکل (۱۲-۳۷): کانتورهای فشار p در زمان‌های ۲ الی ۲۰ ثانیه ($Re = 10,000$)



شکل (۱۲-۳۹): کانتورهای ورتیسیتیته ζ در زمان‌های ۲ الی ۲۰ ثانیه ($Re = 10,000$)

دینامیک سیالات محاسباتی کاربردی

۱۰۵۴

t

Date:

ny

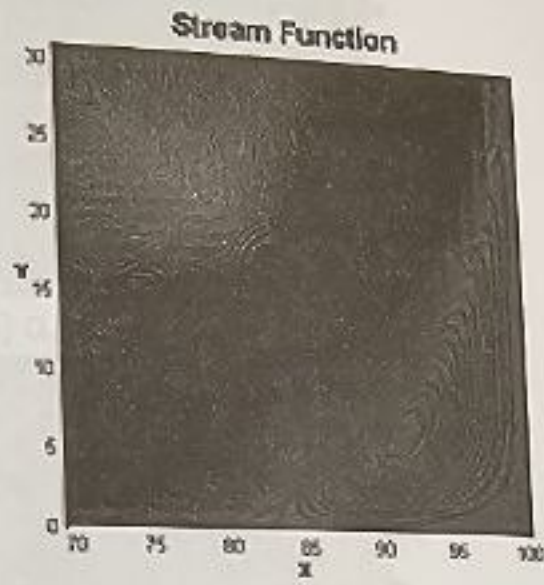
Date:

Page:

Welder(s)

HOT	FILLING	CAP
C	R / C	R / C

76767



شکل (۱۲-۴۰): خطوط جریان نشان دهنده گردابه‌های ثانویه چپگرد در نمایی نزدیک
($Re = 10,000$)

۱۲-۴-۴ مسئله کاربردی ۶: جریان حول پله عقبگرد

بعنوان دومین مسئله قابل حل با حلگر دوبعدی ناویر-استوکس، مسئله جریان بر روی پله عقبگرد مورد بررسی و تحلیل قرار گرفته که بعنوان یک مسئله صحت‌سنجی بسیار شناخته شده و پرکاربرد در زمینه کدهای شبیه‌سازی رفتار سیالات، مطرح می‌شود. همانطور که قبلاً هم اشاره گردیده است، این مسئله به بررسی جریان سیال در داخل یک کانال مستقیم پرداخته که عرض آن بطور ناگهانی در یک طرف افزایش می‌یابد. در کد عددی حاضر، سلول‌های محاسباتی به دو دسته اصلی تقسیم‌بندی می‌شوند. دسته اول به نام سلول‌های سیال شناخته شده که تماماً در داخل سیال واقع شده‌اند. در مقابل، دسته دوم از سلول‌های محاسباتی، به نام سلول‌های مانع شناخته می‌شوند که تماماً در داخل مانع قرار گرفته و سیال در درون آنها وجود نخواهد داشت. در این میان، سلول‌های مانعی که حداقل یک لبه آنها به یک سلول سیال متصل گردیده و با آن همسایه می‌باشند، بعنوان سلول‌های مرزی در نظر گرفته می‌شوند. بنابراین آنچه در بخش قبل و در نحوه گسسته‌سازی و اعمال شرایط مرزی مطرح گردید، در اطراف دامنه