

شبیه‌سازی سه بعدی و توسعه یک نرم افزار کامپیوتری برای فرایند پخت لاستیک به کمک روش جزء محدود

The Three Dimensional Simulation and Development of
a Computer Software for Rubber Curing Process
by Finite Element Method

میر حمید رضا قریشی^{*}، قاسم نادری

تهران، پژوهشگاه پلیمر و پتروشیمی ایران، پژوهشکده فرایند، گروه لاستیک، صندوق پستی ۱۴۹۶۵/۱۱۵

دریافت: ۸/۲/۹۷؛ پذیرش: ۸/۲۴/۶

چکیده

در این پژوهش، ابتدا معادله انتقال گرمای سه بعدی از راه رسانش در یک جسم جامد به کمک روش جزء محدود حل و سپس بر مبنای مدل ریاضی ایجاد شده یک نرم افزار کامپیوتری به زبان Visual Basic در محیط ویندوز طراحی و نوشته شد. در این نرم افزار علاوه بر حل معادله انتقال گرما، میزان پیشرفت و سرعت واکنش پخت لاستیک بر اساس دو مدل سینتیک درجه ۱۱ و سرور و کمال با استفاده از توزیع دمای بدست آمده محاسبه می شود. همچنین، به منظور نشان دادن قابلیت این نرم افزار، توزیع دما در یک جسم لاستیکی طی فرایند پخت با مقدار اندازه گیری شده آن به روش تجربی مقایسه شده است. نتایج حاکی از انطباق بسیار خوب داده های تجربی با پیش بینی شده از راه مدل است.

واژه های کلیدی

انتقال گرما، لاستیک،
فرایند پخت، روش جزء محدود،
سینتیک پخت

مقدمه

لاستیکی دارای تاریخچه گرمایی منحصر بفردی است که علت آن کم بودن ضریب نفوذ گرمایی آمیزه های لاستیکی و نیز متغیر بودن شرایط فرایند است. این مسئله منجر به توزیع ناهمگن دما و حالت پخت (state of cure) می شود. در نتیجه، استفاده از یک نمودار ساده بدون شک فرایند پخت آمیزه های لاستیکی اثر بسزایی روی کیفیت و نحوه عملکرد محصول نهایی ساخته شده دارد، زیرا طی فرایند پخت، شکل نهایی محصول و خواص فیزیکی و مکانیکی آن معین می شود. از سوی دیگر، در طول این فرایند هر نقطه در داخل قطعه

Key Words

heat transfer, rubber,
curing process, finite element method,
curing kinetics

کارتین (z,x,y) به شکل زیر بیان می‌شود:

$$\rho C_p \frac{\partial T}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x}(k \frac{\partial T}{\partial x}) + \frac{\partial}{\partial y}(k \frac{\partial T}{\partial y}) + \frac{\partial}{\partial z}(k \frac{\partial T}{\partial z}) + \dot{Q} \quad (1)$$

که در این معادله T دما، t زمان، ρ چگالی، C_p ظرفیت گرمایی ویژه، k ضریب رسانش گرمایی و \dot{Q} سرعت گرمایی ایجاد شده در اثر واکنش پخت به ازای واحد حجم است. ضریب رسانش گرمایی لاستیک (k) تابعی از دما بوده و بطور کلی با افزایش دما مقدار آن کاهش می‌یابد و در اغلب اوقات می‌توان آن را با معادله خطی زیر بیان کرد:[۲]:

$$k(T) = a - bT \quad (2)$$

ظرفیت گرمایی ویژه (C_p) لاستیک نیز تابعی از دما و جزء آمیزه کاری بوده و افزون بر آن تابعی از درصد پخت است. بطور کلی، این کمیت با ازدیاد دما افزایش می‌یابد. از سوی دیگر، چگالی لاستیک نیز تابعی از دما بوده و با افزایش دما مقدار آن کاهش می‌یابد. از این رو، برخی پیشنهاد کرده‌اند که حاصل ضرب دو کمیت اخیر را می‌توان ثابت فرض کرد. بنابراین، به هنگام حل معادله انتقال گرما می‌توان از تغییرات آنها صرف نظر کرد (یعنی ثابت $\rho C_p \approx 1$). در این کار پژوهشی، نرم افزار موردنظر به گونه‌ای طراحی شده تا این تغییرات را به شکل معادله یا تعریف نقطه به نقطه در نظر بگیرد.

گرمای واکنش

تعیین کمیت \dot{Q} (سرعت گرمای ایجاد شده به ازای واحد حجم) نکته بسیار مهمی است که در واقع متمایز کننده فرایند پخت لاستیک از سایر مسائل معمول در انتقال گرمای اجسام جامد است. واکنش پخت یک فعل و انفعال شیمیایی گرماده است. برای هر آمیزه لاستیکی دارای یک سیستم پخت مشخص، صرفنظر از تاریخچه گرمایی، کمیتی به نام α وجود دارد که بیان کننده کل گرمای ایجاد شده تا میزان پخت صد در صد است. این کمیت عموماً به ازای واحد حجم آمیزه بیان می‌شود. از سوی دیگر، چنانچه مقدار گرمای ایجاد شده از لحظه شروع واکنش تا لحظه t با Q_t نشان داده شود، براحتی می‌توان نوشت:

$$\alpha = \frac{Q_t}{Q_{\infty}} \quad (3)$$

در این معادله α بیانگر میزان پیشرفت واکنش پخت است که به نام حالت پخت نیز خوانده می‌شود. با مشتق گیری از طریق معادله ۳ می‌توان نوشت:

رئومتری که عموماً در دمای ثابتی بدست می‌آید برای دستیابی به زمان و شرایط پخت بهینه کافی نیست. برای تعیین تاریخچه گرمایی (توزیع دما با زمان) در روش وجود دارد. در روش اول (روش تجربی) این کار با وارد کردن تعدادی سیم ترموموکوپیل در نقاط مختلف قطعه لاستیکی (بوزیره در نقاط خصیم) پیش از قراردادن آن در پرس و سپس اندازه گیری دما انجام می‌گیرد. بدیهی است که این روش مستلزم صرف هزینه و زمان است و ضمن آن که در هر آزمون نیز حداقل یک نمونه از رده خارج می‌شود. در روش دوم با استفاده از مدلسازی ریاضی فرایند پخت شبیه‌سازی شده و بدون انجام آزمونهای پژوهشی و وقت‌گیر توزیع دما بدست می‌آید. بدین منظور، پژوهشگران مختلف تاکنون مدل‌های ریاضی گوناگونی را ارائه داده‌اند[۱-۴]. اما، چون تمام این مدل‌ها بر مبنای مدلسازی در فضاهای یک و دو بعدی بوده و در اغلب آنها نیز از روش‌های ساده عددی نظریه روش تفاضل محدود (finite difference method) یا روش‌های تحلیلی استفاده شده است، بنابراین برای اکثر قطعات لاستیکی، که دارای اشکال پیچیده‌هستند، مناسب نیست. در این پژوهش، ابتدا برای دستیابی به توزیع دما طی فرایند پخت معادله سه بعدی انتقال گرما از راه رسانش حل شد. از آنجا که خواص فیزیکی و گرمایی آمیزه‌های لاستیکی همانند ضریب رسانش گرمایی وابسته به دماسه و فرایند پخت نیز واکنشی گرماده است، میزان گرمای ایجاد شده نیز تابعی از دما و حالت پخت است، بنابراین معادله انتقال گرمای حاکم غیرخطی است و لزوماً باید از روش حل معادلات غیرخطی استفاده کرد. بدین منظور از روش جزء محدود غیرخطی (nonlinear FEM) استفاده شد. همچنین، برای تعیین میزان پیشرفت واکنش پخت (تعیین حالت پخت) معادله‌های تجربی گوناگونی تاکنون عرضه شده‌اند که در این کار دو معادله تجربی درجه n و سورو و کمال[۴]، که بیشترین کاربرد را در این زمینه دارند، مورد استفاده قرار گرفته است. بر مبنای مدل ریاضی ارائه شده نرم افزاری به زبان Visual Basic در محیط ویندوز تهیه و به شکل یک بسته کامپیوتری (computer package) ارائه گردید.

در این مقاله، ابتدا مدل ریاضی مورد استفاده و نحوه حل آن شرح داده می‌شود و سپس نرم افزار تهیه شده بر پایه این مدل بررسی می‌شود. در ادامه نیز نحوه کارکرد و قابلیت آن از راه شبیه‌سازی پخت یک قطعه لاستیکی بررسی و به منظور نشان دادن میزان دقت و صحت آن نتایج حاصل با مقادیر تجربی اندازه گیری شده مقایسه می‌گردد.

معادله‌های حاکم

معادله انتقال گرما

معادله انتقال گرمای گذرا در یک جسم سه بعدی و در دستگاه مختصات

ثابت واکنش، k خود تابعی از دما بوده که با معادله آرنیوس بیان می‌شود:

$$k = k_0 \exp(-E/RT) \quad (7)$$

در این معادله k_0 کمیتی ثابت، E انرژی فعالسازی، T دمای مطلق و R ثابت گاز است. معادله کاملتری نیز برای سینتیک پخت توسط ریان و کمال [۴] ارائه شده که به شکل زیر است:

$$\frac{d\alpha}{dt} = (k_1 + k_2 \alpha^m)(1-\alpha)^n \quad (8)$$

همچنین، یک معادله دیگر توسط سرور و کمال [۴] ارائه شده که به شکل زیر بیان می‌شود:

$$\frac{d\alpha}{dt} = \frac{n}{k} t^{-1-n} \alpha^2 \quad (9)$$

مزیت معادله بالا نسبت به معادله‌های قبلی در این است که می‌توان مقدار α را به شکل صریح (explicit) با انتگرال‌گیری مستقیم بدست آورد:

$$\alpha = \frac{kt^n}{1+kt^n} \quad (10)$$

فرایند پخت لاستیک، فرایندی ناهمدماست که این مسئله ناشی از دو پدیده است. اول اینکه نمونه‌های لاستیکی در دمایی پایینتر از دمای دیواره‌ها (عموماً در محیط) وارد قالب می‌شوند که بتدریج با انتقال گرمای از طریق دیواره‌ها شروع به گرم شدن می‌کنند. دیگر آنکه به علت گرمای ایجاد شده ناشی از انجام واکنش پخت، توزیع دمایی ناهمگن در قطعات لاستیک طی فرایند پخت بوجود می‌آید. برای درنظر گرفتن اثر توان زمان و دما در فرایند پخت باید معادله‌های سینتیکی در حالت ناهمدما مورد بررسی قرار گیرد. به عبارت دیگر، باید برای حل مسئله تعیین توزیع دما در لاستیک از روش سینتیک ناهمدما استفاده کرد. روش‌های گوناگونی در این خصوص وجود دارند که می‌توان برای مثال به مراجع ۴-۶ اشاره کرد. اما، این روش‌ها هریک مزایا و معایب خاص خود را دارند که نمی‌توان آنها را در هر مورد بکار برد. اخیراً این مسئله در مقاله‌ای [۷] به تفصیل بررسی شده و در نهایت، استفاده از روش زمان کاهش یافته (reduced time approach) به عنوان بهترین راه پیشنهاد گردیده است. در این روش، که در اینجا به عنوان نمونه برای مدل سرور و کمال ارائه می‌شود، ابتدا کل زمان فرایند به زمانهای کوچکتر Δt تقسیم شده که در هر فاصله دما ثابت و برابر متوسط دمای ابتداء و انتهای آن در نظر گرفته

$$\dot{Q} = Q_{\infty} \frac{d\alpha}{dt} \quad (4)$$

بدین ترتیب مشاهده می‌شود که با در دست بودن مقدار Q_{∞} و نیز میزان سرعت واکنش $(d\alpha/dt)$ می‌توان \dot{Q} را تعیین کرد. Q_{∞} کمیتی است که جزو ویژگیهای هر آمیزه لاستیکی بوده و مقدار آن براحتی با دستگاه DSC قابل اندازه گیری است. برای تعیین مقدار $d\alpha/dt$ که خود تابعی از زمان و دماس است، باید سینتیک واکنش مورد مطالعه قرار گرفته و با یک معادله ریاضی بیان شود. یادآور می‌گردد که چون یکی از اهداف عمده تعیین تاریخچه گرمایی پیش‌بینی میزان پیشرفت واکنش است، بنابراین آگاهی از چگونگی سینتیک واکنش نه تنها موجب تعیین \dot{Q} می‌شود بلکه دستیابی به میزان پیشرفت پخت را نیز میسر می‌سازد.

شرط مرزی

اگرچه فرایند پخت با گرمایی اعمال شده از طرف قالب انجام می‌گیرد، اما واکنش شیمیابی پخت لاستیک پس از خروج از قالب و در مرحله خنک شدن نیز ادامه می‌یابد. بنابراین، برای دستیابی به یک مدل ریاضی دقیق، شبیه سازی هر دو مرحله درون قالب و پس از آن ضروری است. معادله انتقال گرمایی دو مرحله یاد شده یکسان بوده، اما شرایط مرزی آنها با یکدیگر متفاوت است. برای مرحله اول که نمونه درون قالب قرار دارد شرط مرزی مورد استفاده از نوع اول (مشخص کردن مقدار خود تابع یعنی دما) است. در مرحله دوم، که قطعه لاستیکی پس از خروج از قالب در معرض هوا قرار گرفته و خنک می‌شود، شرط مرزی مورد استفاده از نوع سوم یا همرفت خواهد بود. در حالتی که پخت به کمک هوای داغ یا بخار در محفظه‌ای همانند اتوکلاو انجام شود، شرط مرزی در دو حالت (مرحله پخت و خنک شدن یا پس پخت) از نوع سوم با مقادیر متفاوت ضریب انتقال گرماست.

سینتیک پخت

معادله‌های گوناگونی تاکنون برای بیان سینتیک پخت آمیزه‌های لاستیکی ارائه شده‌اند که ساده‌ترین حالت آن یک معادله مرتبه n به شکل زیر است [۴]:

$$\frac{d\alpha}{dt} = k(1-\alpha)^n \quad (5)$$

که در آن k ثابت واکنش و n مرتبه مدل سینتیکی را نشان می‌دهد. معادله کاملتری نسبت به معادله ۵ وجود دارد که توسط Piloyan [۴] ارائه شده و به شکل زیر است:

$$\frac{d\alpha}{dt} = k\alpha^m(1-\alpha)^n \quad (6)$$

حل معادله‌های روش جزء محدود

به دلیل پیچیدگی معادله دیفرانسیل بیان کننده توزیع دما (معادله ۱) و شرایط مرزی حاکم بر مسأله پخت تایر، امكان حل دقیق با روش‌های تحلیلی وجود ندارد و باید از یک روش عددی استفاده کرد. مهمترین روش‌های عددی که برای این منظور بکار گرفته شده‌اند، روش تفاضل محدود و روش جزء محدود است. روش جزء محدود به دلایل یاد شده در مقدمه از جمله قابلیت درنظر گرفتن هندسه‌های پیچیده مناسب‌ترین روش برای این منظور است که در این کار پژوهشی نیز از آن استفاده شده است. برای حل معادله دیفرانسیل ۱ با روش جزء محدود که بر پایه فن weighted residuals قرار دارد، ابتدا معادله یاد شده در یک تابع آزمایشی (test function) ضرب شده و سپس انگرال آن روی کل دامنه برابر صفر قرار داده می‌شود:

$$\int_{\Omega} w \rho C_p \frac{\partial T}{\partial t} - \frac{\partial}{\partial x} \left(k \frac{\partial T}{\partial x} \right) - \frac{\partial}{\partial y} \left(k \frac{\partial T}{\partial y} \right) - \frac{\partial}{\partial z} \left(k \frac{\partial T}{\partial z} \right) - \dot{Q} \} dx dy dz = 0 \quad (15)$$

با استفاده از قضیه واگرانی (divergence theorem) معادله بالا به شکل زیر در خواهد آمد:

$$\int_{\Omega} w \rho C_p \frac{\partial T}{\partial t} d\Omega + \int_{\Omega} \left(k \frac{\partial w}{\partial x} \frac{\partial T}{\partial x} + k \frac{\partial w}{\partial y} \frac{\partial T}{\partial y} + k \frac{\partial w}{\partial z} \frac{\partial T}{\partial z} \right) dx dy dz = \int_{\Gamma} w \left(k \frac{\partial T}{\partial x} n_x + k \frac{\partial T}{\partial y} n_y + k \frac{\partial T}{\partial z} n_z \right) d\Gamma + \int_{\Omega} w \dot{Q} dx dy dz \quad (16)$$

در این معادله w تابع وزنی، Γ مرز و n_x, n_y و n_z مؤلفه‌های بردار واحد عمود بر سطح است. دمای T یا متغیر وابسته در یک جزء به شکل زیر تقریب زده می‌شود:

$$T \approx \tilde{T} = \sum_{j=1}^{j=NPE} T_j^{(e)}(t) \Psi_j^{(e)}(x, y, z) \quad (17)$$

در این معادله $T_j^{(e)}(t)$ مقدار دما در گره j است که خود وابسته به زمان بوده، $\Psi_j^{(e)}(z, x, y)$ توابع تقریب زننده و NPE تعداد گره‌های تشکیل دهنده یک جزء است. برای انتخاب تابع وزنی w از روش استاندارد گالرکین استفاده شده که در آن تابع وزنی برابر تابع تقریب زننده انتخاب می‌شود [۸]:

$$w = \Psi_i \quad (18)$$

با جایگزینی معادله‌های ۱۷ و ۱۸ در معادله ۱۶ معادله کاری جزء محدود

می‌شود. سپس، مقدار α در لحظه $t+\Delta t$ از مقدار محاسبه شده در لحظه

قبل t با استفاده از معادله زیر محاسبه می‌شود:

$$\left(\frac{\alpha_{i+1}}{1-\alpha_{i+1}} \right)^{1/n} = \left(\frac{\alpha_i}{1-\alpha_i} \right)^{1/n} + \int_{t_i}^{t_{i+1}} k^{1/n} dt \quad (11)$$

که در آن k در دمای متوسط $(T_i + T_{i+1})/2$ محاسبه می‌شود. برای محاسبه سرعت پخت نیز می‌توان براحتی معادله زیر را بکار گرفت:

$$\left(\frac{d\alpha}{dt} \right) = \frac{\alpha_{i+1} - \alpha_i}{\Delta t} \quad (12)$$

زمان نهفتگی

در طول زمان نهفتگی با وجود گرمادهی آمیزه، واکنش شیمیایی پخت انجام نمی‌گردد و بنابراین زمان شروع واکنش در معادله‌های سینتیکی از لحظه انتهای زمان نهفتگی درنظر گرفته می‌شود. به همین دلیل، تعیین دقیق آن از اهمیت فراوانی برخوردار است. زمان نهفتگی تابعی از دما بوده و با افزایش دما مقدار آن کاهش می‌یابد. مطالعات انجام شده نشان می‌دهد که تغییرات این کمیت با دما می‌تواند به شکل زیر بیان شود [۴]:

$$t_i = t_0 \exp(T_0/T) \quad (13)$$

در این معادله t_i زمان نهفتگی، T دمای مطلق آمیزه و t_0 و T_0 کمیت‌های ثابتی هستند که از خواص هر آمیزه بشمار می‌آیند. همان‌گونه که قبل از نیز توضیح داده شد، پخت آمیزه‌های لاستیکی (بویژه قطعات ضخیم) یک فرایند ناهمدما بوده، بطوری که دمای هر نقطه از آمیزه در طول مدت فرایند تغییر می‌کند. بنابراین، امكان تعیین زمان نهفتگی بطور مستقیم از معادله ۱۳، به دلیل متغیر بودن دما، وجود ندارد. بدین منظور زمان بدون بعد به شکل زیر تعریف شده است [۴]:

$$\bar{t} = \int_0^t \frac{dt}{t_i(T)} \quad (14)$$

در این معادله t مدت زمان سپری شده از لحظه گرمادهی آمیزه و t_i زمان نهفتگی است که در معادله ۱۳ داده شده است. با دردست داشتن تاریخچه گرمایی می‌توان مقدار زمان بدون بعد را برای هر لحظه دلخواه t معین کرد. به ازای مقداری از t که زمان بدون بعد برابر واحد می‌شود، t (حد بالای انتگرال ۱۴) به عنوان زمان نهفتگی ناهمدما درنظر گرفته می‌شود. در واقع، چنین فرض می‌شود که فرایند پخت ناهمدما در طول زمان نهفتگی نیز متشکل از بی‌نهایت مرحله پخت همدما بسیار کوچک است.

حل دستگاه معادلات خطی حل می‌شود. به دلیل واستگی پارامترهای موجود در معادله دیفرانسیل به دما نظیر ضریب رسانش گرمایی و سرعت گرمای ایجاد شده با واکنش به دما و میزان پیشرفت واکنش، معادلات یاد شده غیرخطی است که برای در نظر گرفتن آن از روش تکرارشونده Picard استفاده می‌شود.

نرم افزار FEH³D

بر مبنای الگوریتم ارائه شده نرم افزاری به زبان Visual Basic در محیط ویندوز طراحی و نوشته شد. از آنجا که این نرم افزار برای حل معادله انتقال گرما در سه بعد و به روش جزء محدود و همچنین در نظر گرفتن پدیده پخت در آمیزه‌های لاستیکی طراحی شده است، بنابراین می‌توان بر احتی از آن برای شبیه‌سازی پخت سایر پلیمرهای گرمانرم نیز استفاده کرد. علاوه بر آن، نرم افزار یاد شده می‌تواند برای حل مسائل عمومی انتقال گرما در سایر محیط‌ها نیز بکار گرفته شود. مهمترین ویژگی‌های این نرم افزار را می‌توان بطور خلاصه چنین بر شمرد:

- این نرم افزار از دو سیستم پایگاه اطلاعاتی جداگانه استفاده می‌کند. در سیستم اول اطلاعاتی همانند خواص فیزیکی و گرمایی، پارامترهای سیستمیکی، شرایط مرزی و مشخصات مربوط به اجرای مدل (زمان شروع و پایان) ذخیره می‌شود و در سیستم دوم که براساس پایگاه اطلاعاتی MS-Access قرار دارد داده‌های مربوط به مدل جزء محدود شامل اطلاعات گره‌ها، اجزا و شرایط مرزی به همراه نتایج خروجی ثبت می‌گردد.
- نرم افزار قابلیت وارد کردن (import) اطلاعات را به وسیله نرم افزار Geostar [۹] دارد. بدین ترتیب، مدل هندسی را می‌توان در این نرم افزار ایجاد و سپس اطلاعات مربوط را بر احتی وارد پایگاه اطلاعاتی موردنظر در نرم افزار FEH³D کرد.
- برنامه به حالت کاملاً محاوره‌ای بوده و اطلاعات در حال اجرا را به شکل گرافیکی و عددی در هر لحظه نشان می‌دهد.
- با توجه به اینکه خروجی نتایج حاصل از محاسبات در یک فایل MS-Access ذخیره می‌شود، بنابراین امکان پردازش اطلاعات خروجی علاوه بر استفاده از قسمتهای مختلف خود نرم افزار، به کمک سایر نرم افزارها نظیر Excel نیز بر احتی میسر است.
- در شکل ۱ نمایی از فهرست اصلی این نرم افزار نشان داده شده است. در این فهرست هشت کلید مختلف وجود دارد که برای ورود و ویرایش اطلاعات اولیه، اطلاعات شرایط مرزی، مدل هندسی و نیز اجرای مدل، مشاهده نتایج به شکل متنی و گرافیکی، انجام برخی فعالیتهای جنبی نظیر وارد کردن اطلاعات از سایر نرم افزارها و سرانجام خروج از سیستم بکار گرفته می‌شوند.

مربوط به معادله دیفرانسیل توزیع دما به شکل زیر حاصل خواهد شد:

$$[M^{(e)}] \{ \dot{T}^{(e)} \} + [K^{(e)}] \{ T^{(e)} \} = \{ F^{(e)} \} \quad (19)$$

که $[M]$ و $[K]$ ماتریس‌های جرم و سفتی (mass and stiffness)، F بردار بار، $\{T\}$ و $\{\dot{T}\}$ به ترتیب بردارهای مجھول و مشتق اول آن نسبت به زمان است. اعضای ماتریس‌های بالا عبارتند از:

$$[M]_{ij} = \int_{\Omega} \rho C_p \Psi_i \Psi_j d\Omega \quad (20)$$

$$[K]_{ij} = \int_{\Omega} (k \frac{\partial \Psi_i}{\partial x} \frac{\partial \Psi_j}{\partial x} + k \frac{\partial \Psi_i}{\partial y} \frac{\partial \Psi_j}{\partial y} + k \frac{\partial \Psi_i}{\partial z} \frac{\partial \Psi_j}{\partial z}) d\Omega \quad (21)$$

$$[F]_i = \int_{\Omega} \Psi_i \dot{Q} d\Omega + \int_{\Gamma} \Psi_i (k \frac{\partial T}{\partial x} n_x + k \frac{\partial T}{\partial y} n_y + k \frac{\partial T}{\partial z} n_z) d\Gamma \quad (22)$$

خطاط نشان می‌شود، برای آن بخش از نواحی مرزی مدل که شرط مرزی نوع سوم (انتقال گرمای هم‌رفت)، یعنی:

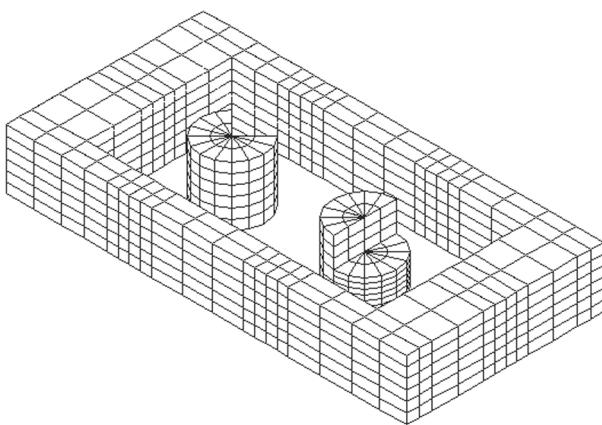
$$h(T - T_{\infty}) = -(k \frac{\partial T}{\partial x} n_x + k \frac{\partial T}{\partial y} n_y + k \frac{\partial T}{\partial z} n_z) \quad (23)$$

باید اعمال شود (نظیر مرحله خنک شدن قالب) در آن صورت معادله‌های ۲۱ و ۲۲ به شکل زیر در نظر گرفته می‌شوند:

$$[K]_{ij} = \int_{\Omega} (k \frac{\partial \Psi_i}{\partial x} \frac{\partial \Psi_j}{\partial x} + k \frac{\partial \Psi_i}{\partial y} \frac{\partial \Psi_j}{\partial y} + k \frac{\partial \Psi_i}{\partial z} \frac{\partial \Psi_j}{\partial z}) dx dy dz + \int_{\Gamma} h \Psi_i \Psi_j d\Gamma \quad (24)$$

$$[F]_i = \int_{\Omega} \Psi_i \dot{Q} d\Omega + \int_{\Gamma} h T_{\infty} \Psi_i d\Gamma \quad (25)$$

در این معادله‌ها T_{∞} و h به ترتیب دمای محیط و ضریب انتقال گرمایی است. برای حل معادله دیفرانسیل زمانی - ماتریسی (۱۹) ابتدا معادله یاد شده با روش ضمنی (implicit-θ) به شکل جبری درآمده و سپس اعضای هر یک از ماتریس‌ها با استفاده از اصل اجزای هم پارامتر و روش انتگرال گیری گوس محاسبه می‌شوند. به دنبال آن اعضای ماتریس سفتی نهایی با یکدیگر تلفیق شده و در نهایت به کمک یکی از روش‌های



شکل ۳ - مدل اجزای محدود (قسمت فلز).

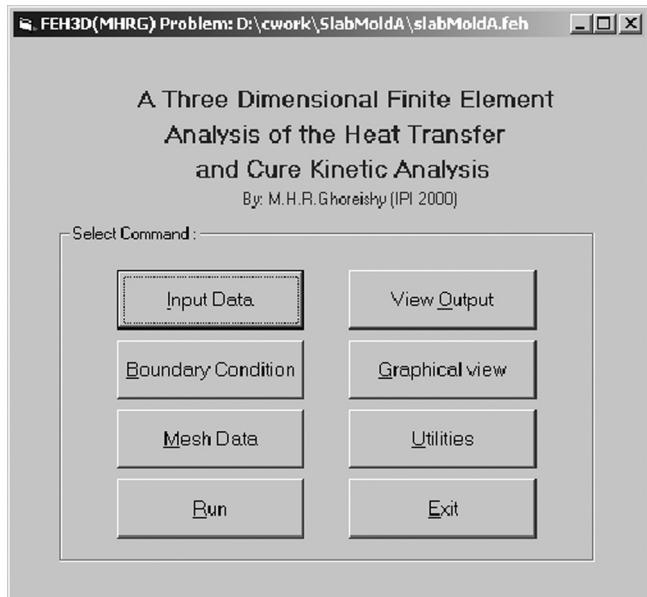
۱۶۵۶ جزء ۸ گرهای که در مجموع شامل ۲۰۴۶ گره است شبکه بندی شده که نتایج در شکلهای ۲ و ۳ نشان داده شده‌اند. برای تعیین تعداد گره‌ها و اجزای مناسب که جوابهای همگرا بدنه‌ند، ابتدا مسئله با تعداد جزء کم تحلیل و سپس تعداد اجزا افزایش می‌یابد تا جایی که جوابهای بدست آمده از همگرایی مناسب برخوردار شوند. آمیزه لاستیکی مورد استفاده در این کار مربوط به آج تایر سنگین است. در جدولهای ۱ و ۲ به ترتیب خواص فیزیکی و گرمایی اجزای تشکیل دهنده مدل و پارامترهای سینتیکی لاستیک آورده شده‌اند. برای اندازه گیری چگالی از فن ستون شیب (gradient column) و برای تعیین ضریب رسانش گرمایی از سیستم Taurus TCA ۲۰۰ استفاده شد. همچنین، گرمایی ایجاد شده به وسیله واکنش پخت و ظرفیت گرمایی توسط دستگاه DSC ساخت پلیمر لاب اندازه گیری و سرانجام برای تعیین پارامترهای سینتیکی از رئومتر Zwick ODR استفاده شده است. در این کار

جدول ۱ - خواص فیزیکی و گرمایی بخش‌های مختلف مدل.

ظرفیت گرمایی ویژه (J/kg°C)	ضریب رسانایی گرمایی (W/m°C)	چگالی (kg/m³)	نام بخش
۴۶	۰/۵ - ۰/۰۰۰۸T ۵۰	۱۱۲۰ ۷۷۰۰	لاستیک فلز

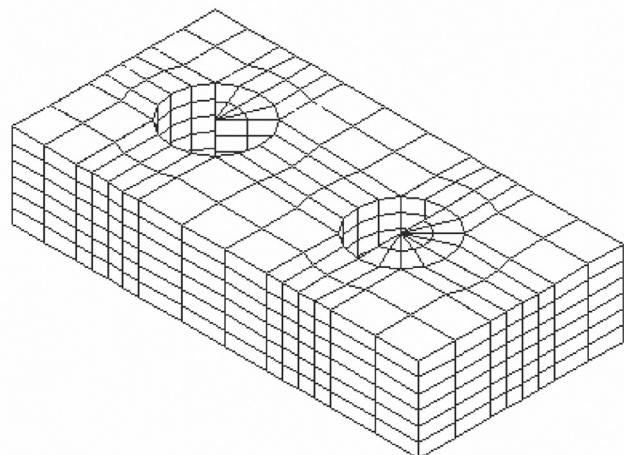
جدول ۲ - پارامترهای مدل سینتیکی سرور و کمال.

Q (J/m³)	T ₀ (K)	t ₀ (s)	E (J/mol)	n	k ₀	نام بخش
۴/۵۴×۱۰ ^{-۴}	۱۱۷۱۳	۴۱۰۴×۱۰ ^{-۱۰}	۲۶۰۶۲۲	۲/۹۱	۷۴×۱۰ ^{۲۵}	لاستیک

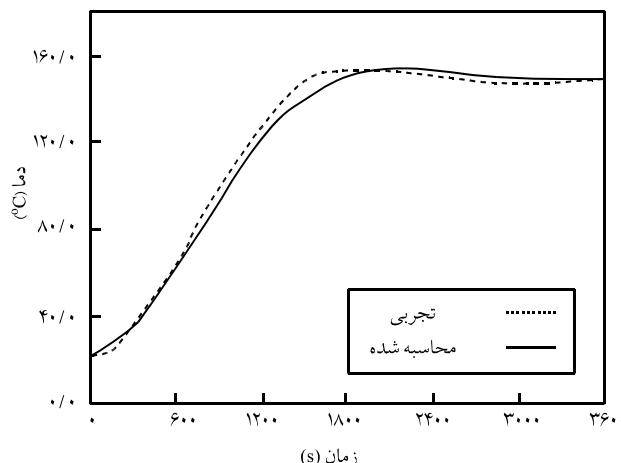
شکل ۱ - فهرست اصلی نرم افزار D.FEH^{3D}

نتایج و بحث

برای نشان دادن قابلیتهای این نرم افزار در شبیه سازی فرایند پخت لاستیک، از آن برای مدلسازی فرایند پخت چند قطعه لاستیکی و تایر استفاده شد. در همه موارد نتایج حاصل انتساب خوبی با شرایط تحریب نشان داد که در اینجا به ارائه نتایج مربوط به مدلسازی یک قطعه لاستیکی پیچیده مشکل از دو قطعه داخلی فلزی پرداخته می‌شود [۷]. برای درنظر گرفتن اثر انتقال گرمایی در قالب و اثر آن روی توزیع دما، مدل جزء محدود ایجاد شده از دو قسمت لاستیکی و فلزی (شامل خود قالب و قطعات داخلی فلزی) تشکیل می‌شود. دامنه تحلیل در این مسئله به



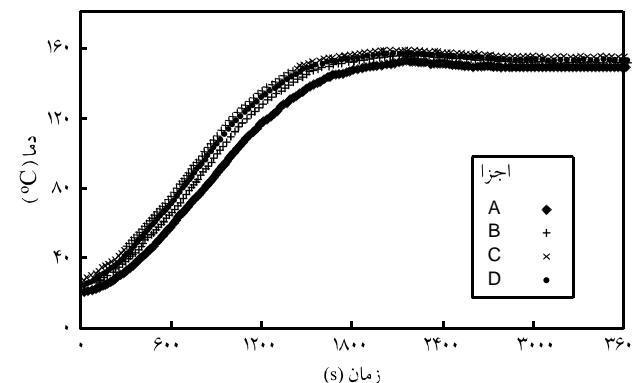
شکل ۲ - مدل اجزای محدود (قسمت لاستیک).



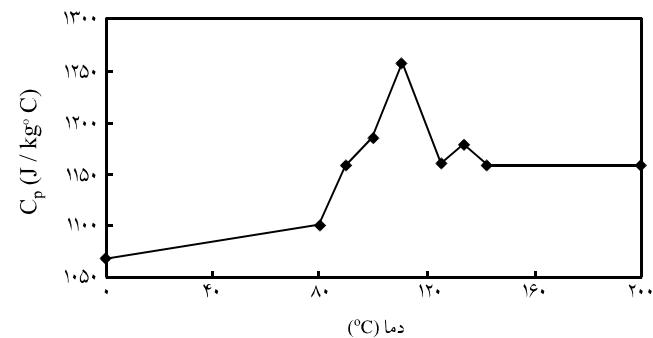
شکل ۶- نیمروخ دمای محاسبه شده و اندازه گیری شده به روش تجربی.

(شرط مرزی نوع اول) به شکل متغیر با زمان و بر اساس اعداد اندازه گیری شده تجربی درنظر گرفته شده است. کل زمان شبیه سازی برابر 3600s در نظر گرفته شده که به 120 مرحله زمانی تقسیم بندی شده است. عمل شبیه سازی به کمک نرم افزار در حالت گذرا انجام شده و نتایج بدست آمده است.

برای مقایسه بین نتایج حاصل از شبیه سازی و مقادیر واقعی، طی یک آزمون تجربی توزیع دما بر حسب زمان در یک نقطه مشخص در داخل قطعه که در شکل ۵ نشان داده شده بدست آمده است. این عمل با قراردادن سیم ترموکوپیل در نقطه یاد شده و ثبت دما توسط دستگاه چند ثباتی Yokogawa DR130 [۱۰] انجام می شود که توزیع دمای حاصل با مقادیر محاسبه شده با کمک نرم افزار در شکل ۶ مقایسه شده است. همان گونه که مشاهده می گردد انتطاق خوبی بین این دو دسته از داده ها



شکل ۷- نیمروخ دما بر حسب زمان برای چهار نقطه نشان داده شده در شکل ۵.



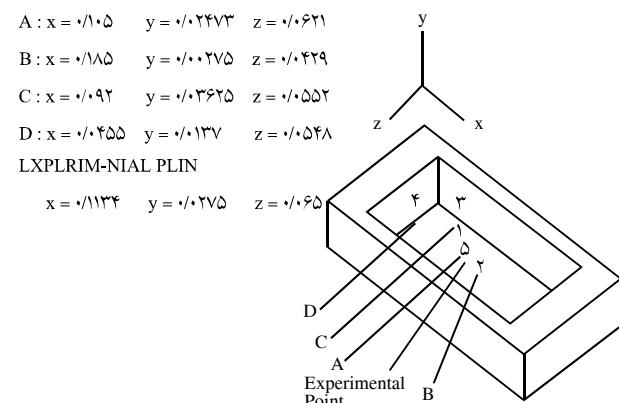
شکل ۴- نمودار تغییرات ظرفیت گرمایی ویژه لاستیک با دما.

پژوهشی، چگالی ثابت و ضریب رسانش گرمایی متغیر با دما در نظر گرفته شده و فرض شده است که مقدار آن با معادله ۲ بدست می آید. همچنین، فرض شده است که ظرفیت گرمایی وابسته به دما بوده که مقدار این ظرفیت با توجه به منحنی تغییرات آن با دما (شکل ۴) بدست می آید.

یادآوری می شود که نرم افزار یاد شده قابلیت درنظر گرفتن تغییرات نقطه ظرفیت گرمایی بر حسب زمان را دارد. علاوه بر آن در این کار فرض شده است که لاستیک از مدل سینتیکی سرور و کمال تعیت می کند.

برای سطوح بالا و پایین که در تماس با کفه های پرس قرار دارند شرط مرزی نوع اول و برای سطوح جانبی، که بطور مستقیم در تماس با محیط اطراف اند، شرط مرزی نوع سوم بکار گرفته شده است. از آنجا که قالب و نمونه در دمایی پایینتر از دمای تنظیم شده برای کفه ها (در این کار برابر 150°C) در زیر پرس قرار می گیرند، بنابراین دمای سطح قالب

A : x = ۰/۱۰۵	y = ۰/۰۲۴۷۳	z = ۰/۰۹۲۱
B : x = ۰/۱۸۵	y = ۰/۰۰۲۷۵	z = ۰/۰۴۲۹
C : x = ۰/۰۹۲	y = ۰/۰۳۶۲۵	z = ۰/۰۵۰۲
D : x = ۰/۰۴۵	y = ۰/۰۱۳۷	z = ۰/۰۵۴۸
LXPLRIM-NIAL PLIN		
x = ۰/۱۱۳۴	y = ۰/۰۲۷۵	z = ۰/۰۶۵



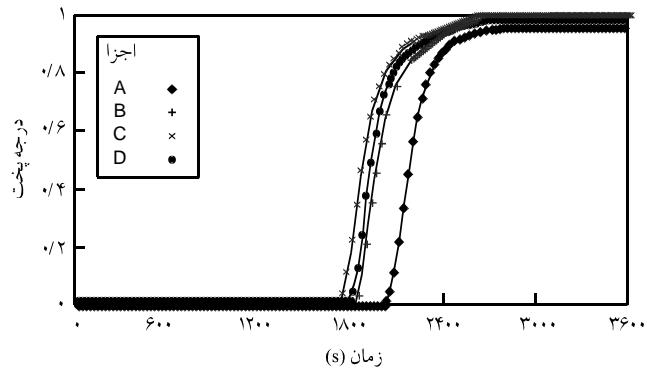
شکل ۵- مختصات نقاط اندازه گیری دما و محل نقاط برای رسم توزیع دما و میزان پیشرفت واکنش پخت.

نتیجه گیری

در این کار تحقیقاتی یک نرم افزار کامپیوتوی برای شبیه سازی سه بعدی فرایند پخت آمیزه های لاستیکی در محیط Visual Basic طراحی و نوشته شد. سپس، این نرم افزار برای مدلسازی پخت یک قطعه پیچیده مشکل از لاستیک و فلز بکار گرفته شد. داده های هندسی اولیه برای ایجاد مدل جزء محدود با نرم افزار Geostar معین و پارامترهای فیزیکی و سینتیکی مورد نیاز از راه انجام آزمونهای تجربی بدست آمد. برای نشان دادن قابلیت این مدل و آگاهی از میزان دقت و صحت نتایج بدست آمده، توزیع دما محاسبه شده با مقادیر اندازه گیری شده تجربی، که به روش قراردادن ترموکوپل بدست آمده بود، مقایسه و معلوم شد که مدل ریاضی بکار برده شده و نرم افزار یادشده از توان بالایی در پیش بینی رفتار پخت آمیزه های لاستیکی در هنگام فرایند پخت برخورداراند.

تشکر و قدردانی

بدین وسیله از مدیریت مجتمع صنایع صنایع لاستیک کرمان به دلیل حمایت مالی و نیز تأمین مواد اولیه آزمونها تشکر و قدردانی می شود.



شکل ۸- نیمرخ میزان پیشرفت واکنش پخت بر حسب زمان برای چهار نقطه نشان داده شده در شکل ۵.

وجود دارد. همچنین، برای چهار نقطه مختلف در داخل این قطعه (شکل ۵) توزیع دما و مقادیر میزان پیشرفت واکنش پخت (α) محاسبه شده که در شکلهای ۷ و ۸ نشان داده شده اند. همانطور که پیش بینی می شد به دلیل کم بودن ضریب نفوذ گرمایی آمیزه های لاستیکی نیمرخهای مختلفی برای دما و میزان پیشرفت واکنش پخت (α) حاصل می گردد.

مراجع

1. Ambelang J.C. and Prentice G.A., Digital Method of Calculating the Flow of Heat Through a Tire During of Vulcanization, *Rubber Chem. Technol.*, **45**, 1195-1201, 1972.
2. Prentice G.A. and Williams M.C., Numerical Evaluation of the State of Cure in a Vulcanizing Rubber Article, *Rubber Chem. Technol.*, **53**, 1023-1031, 1980.
3. Toth W.J., Chang J.P. and Zanichelli C., Finite Element Evaluation of the State of Cure in a Tire, *Tire Sci. Technol.*, **19**, 178-212, 1991.
4. Isayev A.I. and Deng J.S., Nonisothermal Vulcanization of Rubber Compounds, *Rubber Chem. Technol.*, **61**, 340-361, 1988.
5. Chan T.W., Shyu G.D. and Isayev A.I., Reduced Time Approach to Curing Kinetics, Part I: Dynamic Rate and Master Curve from Isothermal Data, *Rubber Chem. Technol.*, **66**, 849-864, 1993.
6. Chan T.W., Shyu G.D. and Isayev A.I., Reduced Time Approach to Curing Kinetics, Part II: Master Curve from Nonisothermal Data, *Rubber Chem. Technol.*, **67**, 314-328, 1994.
7. Ghoreishy M.H.R. and Naderi G., Three Dimensional Finite Element Modeling of Rubber Curing Process, submitted to *Rubber Chem. Technol.*, 2004.
8. Reddy J.N. and Gartling D.K., *The Finite Element Method in Heat Transfer and Fluid Mechanics*, 2nd ed., CRC, New York, Chap. 3, 2001.
9. COSMOS/M, Command Reference, Version 1.75, 1995.
10. Ghoreishy M.H.R. and Naderi G., A New Method for the Determination of the Thermal Conductivity of Rubber Compounds, *Iran. Polym. J.*, **10**, 315-320, 2001.