

توزيع دمای یک گاز غیر خاکستری واقع بین دو صفحه موازی با استفاده از مدل باند پهن نمایی

رضا حسینی^{*} ، مهرزاد وزیری^{**} ، مختاریبدی^{***}
دانشکده مهندسی مکانیک، دانشگاه صنعتی امیرکبیر

(دریافت مقاله: ۸۳/۳/۴ - دریافت نسخه نهایی: ۸۳/۱۰/۱۶)

چکیده - در این تحقیق ، معادله انتقال حرارت تشعشعی برای یک گاز غیر خاکستری واقع بین دو صفحه بزرگ و موازی، حل شده است. با حل این معادله، ابتدا توزیع دمای گاز در فاصله بین دو صفحه به دست آمده و با استفاده از آن شار حرارتی تشعشعی گذرنده از این لایه گاز محاسبه شده است. چون گازهای H_2O و CO_2 از مهمترین گازهای محصولات احتراق‌اند، با استفاده از برنامه رایانه‌ای نوشته شده ، نتایج برای این دو گاز به دست آورده شده و سپس با نتایج دیگران مقایسه شده است. چون در اینجا از شبیه سازی تقریباً دقیق باندهای جذب گازهای غیر خاکستری استفاده شده است، می‌توان گفت که این حل تا حدودی نزدیک به حل دقیق است. براساس نتایج می‌توان گفت که در نظر گرفتن گازهای فوق‌الذکر به عنوان گاز خاکستری می‌تواند در محاسبات دمای گاز و نرخ حرارت تشعشعی خطای زیادی وارد کند. این خطا البته برای بخارآب بیشتر از گاز دی‌اکسید کربن است.

واژگان کلیدی : تشعشع گاز - محیط غیر خاکستری - دی‌اکسید کربن - معادله انتقال تشعشعی - توزیع دما - ضریب جذب و تتعشعی گازها

Temperature Distribution of a Non gray Gas between Two Parallel Planes Using Exponential Wide Band Model

R. Hosseini, M. Vaziri, and M. Bidi
Department of Mechanical Engineering, AmirKabir University of Technology

Abstract: In this paper, the Radiation Transfer Equation(RTE) for a non-gray gas between two large parallel planes has been

*** - دانشجوی دکترا

** - کارشناسی ارشد

* - دانشیار

solved and the temperature distribution obtained. With the RTE, solution heat fluxes are also determined. Since CO_2 and H_2O are two components of most combustion products, the problem has been solved for these two gases. The results were, whenever possible, compared with data reported elsewhere. Since the simulation of exact absorbing bands has been used, it can be claimed to be relatively close to exact solution. From the results obtained, it can be maintained that treating the above mentioned gases as a gray gas could cause considerable errors in the determination of temperature distribution and heat fluxes. The error would be more for water vapour than for carbon dioxide.

Keywords: Gas radiation, Non-gray gas, Carbon dioxide, RTE, Temperature distribution, Gas absorbtivity and emissivity

فهرست علائم

فشار جزئی گاز فعال	P_a	ضریب جذب طیفی	a_λ
شار حرارتی تشعشعی	q	ضریب جذب باند بدون بعد	A^*
شار حرارتی تشعشعی در جهت x	q_x	از ضرایب ایشتن مربوط به مکانیک کوانتم	B
مونت کارلوی معکوس	RMC	Curtis-Godson	CG
معادله انتقال تشعشعی	RTE	Correlated k-distribution	CK
جهت شعاع تشعشعی	s	فاصله بین خطوط طیفی	d
باند باریک آماری	SNB	فاصله بین دو صفحه	D
دمای صفحات	T_1, T_2	باند پهن نمایی	EWB
مجموع وزنی گازهای خاکستری	WSGG	شدت تشعشع برخورده	G
جهت عمود به سطح	x	ثابت پلانک	h
ضریب جاذبیت گاز	A	شدت تشعشعی	I
پارامتر همپوشانی خط	β	شدت تشعشعی جسم سیاه	I_b
زاویه با محور z	ϕ	شدت تشعشعی طیفی	I_λ
زاویه قطبی	θ	شدت تشعشعی جهتی	I'
ضخامت یا عمق اپتیکی	κ	ضریب انهاض طیفی	k_λ
طول موج	λ	ضخامت لایه گاز	L
متغیر جانشین	μ	طول مؤثر اشعه	L_e
عدد موج	η	خط به خط	LBL
زاویه فضایی یا حجمی	ω	تعداد تقسیم بندیهای فاصله بین دو صفحه	N
		فشار	p

۱- مقدمه

کردن دقیق نرخهای انتقال حرارت تشعشعی، در میان گازهای داغ درون این محیط نیاز دارد. عوامل متعددی در کاهش دقت محاسبات تشعشعی دخالت دارند، که از مهمترین آنها یکی کمبود اطلاعات دقیق خواص تشعشعی (ضرایب جذب طیفی گازهای احتراق، توزیع و ترکیب ذرات دوده) است و دیگری عدم وجود مدل‌های کارآمد و فراگیر، که با دقت خوب، شار حرارت تشعشعی در محیط کاملاً غیر خاکستری را براورد کنند. به خاطر طبیعت تشعشع حرارتی، اصل بقای انرژی را نمی‌توان

انتقال حرارت تشعشعی یکی از مودهای اصلی انتقال حرارت در سیستمهای صنعتی احتراق و مشعلهای است. مقدار شارهای حرارتی تشعشعی اثرات زیادی در کارایی سیستمهای احتراقی و محیط دارد. با وجود اهمیت زیاد آن، برآورد کردن شارهای حرارتی تشعشعی، به طور کاملاً دقیق امکان‌پذیر نیست. کترول شعله و کترول و بهینه سازی سایر سیستمهای احتراق، به مدل

مختلف در دسترس باشد. مدل‌های مختلفی برای پیداکردن ضریب جذب متوسط وجود دارند. مدل مجموع وزنی گازهای خاکستری^۵، که اولین بار توسط هاتل [۱] برای روش ناحیه ای^۶ ارائه شد، یک نمونه از این نوع است. سانگ [۲] یک اصلاحیه برای مدل مجموع وزنی گازهای خاکستری با مشخص کردن دقیق ناحیه طیفی اشغال شده توسط هرگاز خاکستری، پیشنهاد کرده است. در کار سووفیانی [۳] و پیروت و همکاران [۴] نشان داده شده، که مدل مجموع وزنی گازهای خاکستری گرچه در مقایسه با مدل‌های دیگر به محاسبات کمتری نیاز دارد، اما کمترین دقت را دارد و در بعضی موارد رفتار غیر قابل پیش‌بینی دارد. گودی و همکاران [۵] و لاکیس [۶] روش توزیع k (CK) را ارائه کردند، که با تقسیم بندی باندی طیف، ضریب جذب را به خوبی تخمین می‌زند. یک مدل دیگر که می‌توان آن را بین روش‌های مجموع وزنی گازهای خاکستری و CK طبقه بندی کرد، مدل مجموع وزنی براساس خطوط طیفی گازهای خاکستری^۷ است که توسط دنیسون [۷] ارائه شده است. محاسبه خط به خط^۸ یک روش دیگر برای محاسبه مستقیم ضریب جذب است، تاین [۹] و ریویر و همکاران [۱۰]. ماراکیس [۱۱] روشی را برای فرمولبندی کاربرد مدل‌های باندی ارائه کرده است، به طوری که تعیین آن به هندسه‌های چند بعدی ساده‌تر باشد. در این مقاله هدف به دست آوردن توزیع دما و فرخ انتقال حرارت تشبعی درون یک لایه گاز غیر خاکستری واقع بین دو صفحه خیلی بزرگ بوده است. هنگامی که گاز غیر خاکستری است ضریب جذب و تشبع علاوه بر وابستگی به طول مشخصه و فشار به طول موج و دما وابسته است، و چون دما متغیر است لذا حل معادله انتقال تشبعی نسبتاً پیچیده و با محاسبات بسیار حجمی سعی و خطایی همراه است. تنها در سالهای اخیر و به کارگیری رایانه‌های پرسرعت و با ساده سازیهایی چنین محاسباتی امکان‌پذیر شده است.

۲- معادلات حاکم

کمیت اصلی مورد استفاده در مسایل انتقال انرژی تشبعی،

برای یک المان حجم بسیار کوچک نوشته بلکه باید کل محیط مورد مطالعه را در نظر گرفت. موضوع دیگری که به پیچیدگی مسایل انتقال حرارت تشبعی می‌افرازد، محاسبه دقیق خواص تشبعی است، به خاطر اینکه این خواص به متغیرهای زیادی وابسته‌اند و اندازه گیری آنها با دشواریهای متعددی روبرو است. در این تحقیق، معادله انتقال تشبعی، حل شده و توزیع دمای گاز موجود بین دو صفحه موازی به دست آمده است. فرضیاتی که برای حل این مسئله در نظر گرفته شده، عبارت‌اند از: گاز غیر خاکستری، محیط غیر پخشی^۹، ابعاد صفحات بزرگ، مخلوط گازی مورد بحث، شامل یک جزء فعال^{۱۰} تشبعی و یک گاز شفاف مانند نیتروژن است. برای حل این مسئله، خواص تشبعی گاز مربوطه را در دمای و فشارهای مختلف نیاز داریم. روش‌های تقریبی مختلفی برای به دست آوردن ضریب جذب طیفی وجود دارد، که تقریباً همه آنها از دو روش کلی باند باریک و باند پهن استفاده می‌کنند. به دلیل ناپیوسته بودن انرژی فوتونها، یک گاز فعال تشبعی، در همه طول موجها جذب و تشبع نمی‌کند و انتقال این فوتونها به ترازهای مختلف، باعث جذب و نشر انرژی تشبعی می‌شود. بنابراین طیف جذب هر گاز فعال، شامل چند باند است که گاز فقط در آن باندها جذب و نشر می‌کند. در این تحقیق، با استفاده از روابط باند پهن، ضریب جذب طیفی در دمای‌های مختلف محاسبه شده است.

در صنعت موارد بسیاری وجود دارد که تشبع حرارتی در آنها اهمیت زیادی دارد، مانند: انواع مختلف احتراق، آشکار سازی^{۱۱} منابع گرمایی مادون قرمز و مدل‌های حرارتی دما بالا و غیره. به منظور به دست آوردن توزیع شارهای تشبعی و منابع گرمایی در این‌گونه مسائل، یک روش برای حل معادله انتقال تشبعی و یک مدل برای محاسبه خواص تشبعی گاز، لازم است. این روش حل و مدل مورد نیاز، مستقل از یکدیگر نیستند. زیرا در معادله انتقال تشبعی^{۱۲}، متغیر ضریب جذب وجود دارد، که باید از طریق مدل‌های خواص تشبعی موجود محاسبه شود. یعنی باید ضریب جذب در دمایها و فشارهای

$$I'_\lambda(k_\lambda) = I'_\lambda(0)e^{-k_\lambda} + \int_0^{k_\lambda} I'_{b\lambda}(k_\lambda^*) e^{-(k_\lambda - k_\lambda^*)} dk_\lambda \quad (6)$$

برای حل این معادله باید توزیع دما درون محیط و ضخامت اپتیکی (k_λ) معلوم باشد. اما معمولاً دما از مجھولات مسایل انتقال تشعشعی است، و باید با حل همزمان این معادله و معادله موازنۀ انرژی، محاسبه شود. برای نوشتن معادله موازنۀ انرژی، انرژی جذب شده را توسط یک المان حجمی کوچک dV درون یک حجم بزرگ به صورت زیر می‌توان نوشت

$$d^4 Q'_{\lambda,a} = a_\lambda(dV) I'_\lambda(\lambda, \omega, \kappa_\lambda) dV d\lambda d\omega \quad (7)$$

I'_λ از معادله (6) بدست می‌آید و به شکل زیر نوشته می‌شود:

$$I'_\lambda(\lambda, \omega, k_\lambda) = I'_\lambda(\lambda, \omega, 0)e^{-k_\lambda} + \int_0^{k_\lambda} I'_{b\lambda}(k_\lambda^*) e^{-(k_\lambda - k_\lambda^*)} dk_\lambda \quad (8)$$

که (8) عبارت است از شدت تشعشع ورودی از مرزهای محدود کننده محیط که با زاویه ω به سمت dV تابیده می‌شود.

انرژی جذب شده توسط dV (جذب واقعی که تابش القایی از آن کم شده) از همه جهات، با انتگرال‌گیری از معادله (7) روی ω ، به دست می‌آید.

$$d^3 Q_{\lambda,a} = \int_{\omega=0}^{4\pi} d^4 Q'_{\lambda,a} = a_\lambda(dV) dV d\lambda \int_{\omega=0}^{4\pi} I'_\lambda(\lambda, \omega, \kappa_\lambda) d\omega \quad (9)$$

برای راحتی در نوشتن معادلات، یک شدت برخوردي متوسط $\bar{I}_{\lambda,i}$ در محل dV می‌توان تعریف کرد:

$$4\pi \bar{I}_{\lambda,i}(\lambda) \equiv \int_0^{4\pi} I'_\lambda(\lambda, \omega, \kappa_\lambda) d\omega \quad (10)$$

در نتیجه معادله (9) به صورت زیر درمی‌آید:

$$d^3 Q_{\lambda,a} = 4\pi a_\lambda(dV) \bar{I}_{\lambda,i}(\lambda) dV d\lambda \quad (11)$$

با انتگرال‌گیری از معادله (11) روی همه طول موجها، کل انرژی جذب شده از میدان تشعشعی توسط dV ، به صورت زیر محاسبه می‌شود:

شدت طیفی I'_λ است، که برابر است با انرژی تشعشعی بر واحد سطح عمود برجهت انتشار، بر واحد زاویه حجمی^{۱۰}، بر واحد فاصلۀ طول موج و بر واحد زمان. شدت طیفی را از نظر ریاضی می‌توان به صورت زیر نوشت:

$$I'_\lambda = I'_\lambda(\theta, \phi, \lambda) \quad (1)$$

شدت کلی را می‌توان با انتگرال‌گیری روی تمام طول موجها به دست آورد. شار خالص حرارتی، با انتگرال‌گیری از شدت، روی همه جهات به دست می‌آید. شار خالص طیفی q_λ ، نرخ تشعشع حرارتی در واحد زمان و واحد سطح و در یک طول موج معین است و شار خالص کل q ، انتگرال آن روی همه طول موجهاست. شار حرارتی کلی تشعشعی بصورت معادله (2) به شدت کلی مرتبط می‌شود:

$$q = \int_{4\pi} I' \cos \theta d\Omega \quad (2)$$

$$= \int_0^{2\pi} \int_0^\pi I'(\theta, \phi) \cos \theta \sin \theta d\theta d\phi \quad (3)$$

شارهای نیم کروی q^+ ، q^- از انتگرال‌گیری فضایی روی یک نیم کره به اندازه 2π استرadian به دست می‌آیند.

$$q^+ = \int_0^{2\pi} \int_0^{\pi/2} I_+(\theta, \phi) \cos \theta \sin \theta d\theta d\phi$$

$$q^- = \int_0^{2\pi} \int_0^{\pi/2} I_-(\theta, \phi) \cos \theta \sin \theta d\theta d\phi \quad (4)$$

$$q = q^+ - q^-$$

معادله دیفرانسیلی شدت تشعشع طیفی درون یک محیط فعال دارای جذب و تشعشع و با صرف نظر کردن از پراکنش (پخش) به شکل زیر داده می‌شود، مادست [۱۲] و زیگل و هاول [۱۳]:

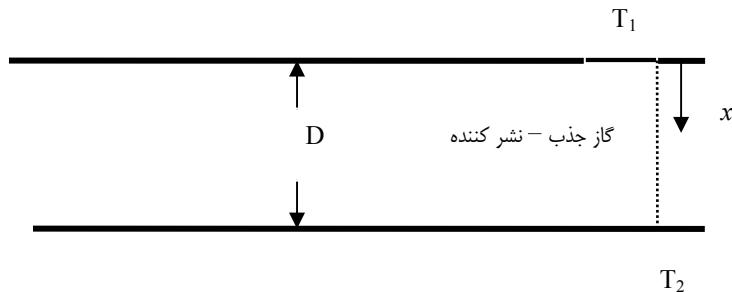
$$\frac{dk'_\lambda}{dk_\lambda} + I'_\lambda(k_\lambda) = I'_{b\lambda} \quad (5)$$

k_λ عبارت است از ضخامت اپتیکی یا عمق اپتیکی و برای یک ضخامت s یا طول s به صورت زیر تعریف می‌شود:

$$dk_\lambda = a_\lambda(s) ds$$

$$k_\lambda(s) = \int_0^s a_\lambda(s^*) ds^*$$

حل این معادله دیفرانسیل با به کارگیری فاکتور انتگرال به صورت عمومی زیر داده می‌شود:



شکل ۱- یک لایه گاز قرار گرفته بین دو صفحه موازی

$$\kappa(s) = \int_0^s a ds^* = \int_0^s \frac{x}{\cos \beta} a d\left(\frac{x^*}{\cos \beta}\right) = \frac{1}{\cos \beta} \int_0^x a dx^* = \frac{\kappa(x)}{\cos \beta} \quad (16)$$

معادله انتقال به ازای هر مسیر دلخواه s نوشته شده، بنابراین κ در آن معادله $\kappa(s)$ است. با استفاده از معادله (۸)، معادله انتقال بر حسب $\kappa(x)$ به شکل انتگرالی زیر نوشته می‌شود:

$$I'_\lambda(\kappa_\lambda, \beta) = I'_\lambda(0) \exp\left(-\frac{\kappa_\lambda}{\cos \beta}\right) + \int_0^{\kappa_\lambda} I_{b\lambda}(\kappa_\lambda^*) \exp\left[\frac{-(\kappa_\lambda - \kappa_\lambda^*)}{\cos \beta}\right] \frac{d\kappa_\lambda^*}{\cos \beta} \quad (17)$$

همه κ_λ ها در این معادله $(x)_\lambda$ هستند. با جایگزینی $\mu = \cos \beta$

$$I'_\lambda(\kappa_\lambda, \mu) = I'_\lambda(0) \exp\left(-\frac{\kappa_\lambda}{\mu}\right) + \int_0^{\kappa_\lambda} I_{b\lambda}(\kappa_\lambda^*) \exp\left[\frac{-(\kappa_\lambda - \kappa_\lambda^*)}{\mu}\right] \frac{d\kappa_\lambda^*}{\mu} \quad (18)$$

۳- روش حل

چنانکه در شکل (۱) نشان داده شده، دو صفحه موازی به ابعاد بینهایت بزرگ را در نظر می‌گیریم که به فاصله D از یکدیگر قرار دارند. مبدأ محور مختصات x از صفحه بالایی است. برای حل معادلات، باید یک توزیع دمای اولیه برای گاز میان دو صفحه، حدس بزنیم و مسئله را به روش سعی و خطأ حل کنیم. بنابراین فاصله بین دو صفحه را به n قسمت مساوی تقسیم کرده و یک توزیع دمای اولیه برای نقاط در نظر می‌گیریم. با استفاده از این توزیع دما و توسط برنامه‌ای که برای به دست

$$d^2 Q_a = \int_{\lambda=0}^{\infty} d^3 Q_{\lambda,a} = 4\pi dV \int_0^{\infty} a_{\lambda}(dV) \bar{I}_{\lambda,i}(\lambda) d\lambda \quad (12)$$

کل انرژی ساطع شده از dV ، با استفاده از a_{λ} و انتگرال‌گیری روی همه طول موجها به دست می‌آید:

$$d^2 Q_e = \int_0^{\infty} d^3 Q_{\lambda,e} = 4 dV \int_0^{\infty} a_{\lambda}(dV) e_{b\lambda}(\lambda, T) d\lambda \quad (13)$$

در مواردی که همه مکانیزم‌های دیگر تبادل انرژی مانند هدایت و جابه‌جایی در مقایسه با تشعشع ناچیزند، وهیچ تغییری در دمای موضعی رخ نمی‌دهد، کل انرژی صادر شده از dV برابر با کل انرژی جذب شده است. این موضوع تعادل تشعشعی خوانده می‌شود. با استفاده از معادلات (۱۲) و (۱۳)، تعادل تشعشعی به صورت معادله زیر بیان می‌شود:

$$d^2 Q_a = d^2 Q_e \quad \text{یا:}$$

$$\int_0^{\infty} a_{\lambda}(\lambda, T, P) e_{b\lambda}(\lambda, T) d\lambda = \pi \int_0^{\infty} a_{\lambda}(\lambda, T, P) \bar{I}_{\lambda,i}(\lambda) d\lambda \quad (14)$$

اکنون معادله انتقال را برای یک لایه گاز می‌نویسیم، یک مسیر دلخواه s درون گاز را که با جهت x زاویه β می‌سازد در نظر می‌گیریم، عمق اپتیکی $(x)_\lambda$ در راستای x به صورت زیر تعریف می‌شود:

$$\kappa(x) = \int_0^x a dx^* \quad (15)$$

رابطه بین موقعیت‌های اپتیکی در طول جهت‌های s و x ، با این معادله به دست می‌آید:

با استفاده از دمای اولیه حدس زده شده، سمت چپ معادله بقای انرژی تشعشعی (۲۰) محاسبه می‌شود:

$$4 \int_0^\infty a_\lambda(\lambda, T, P) e_{b\lambda}(\lambda, T) d\lambda = \text{سمت چپ معادله بقای انرژی} \quad (24)$$

و اگر این کار را برای همه نقاط بین دو صفحه انجام دهیم، به یک دستگاه معادلات غیر خطی $(n+1) \times (n+1)$ می‌رسیم (تعداد تقسیمات فاصله میان دو صفحه است). اگر معادله بقای انرژی را به این صورت بنویسیم:

$$f(T) = 4 \int_0^\infty a_\lambda(\lambda, T, P) e_{b\lambda}(\lambda, T) d\lambda - \int_0^\infty a_\lambda \left[\int_0^{4\pi} I'_\lambda(\lambda, \omega, \kappa_\lambda) d\omega \right] d\lambda = 0 \quad (25)$$

که T یک بردار با $n+1$ مولفه است. حال باید برای $n+1$ نقطه این معادله را بنویسیم:

$$\begin{cases} f_1(T_1, T_2, \dots, T_{n+1}) = 0 \\ f_2(T_1, T_2, \dots, T_{n+1}) = 0 \\ \vdots \\ f_{n+1}(T_1, T_2, \dots, T_{n+1}) = 0 \end{cases} \quad (26)$$

برای حل این دستگاه یک برنامه رایانه‌ای نوشته شده است. پس از حل معادله و بدست آوردن توزیع دمای بین دو صفحه، به راحتی می‌توان با استفاده از معادلات (۲۱) و (۲۲) شدت تشعشعی طیفی را محاسبه و با انتگرال گیری روی همه طول موجها، شدت تشعشعی کل را محاسبه کرد. در آخر برای بدست آوردن مقدار شار تشعشعی عبوری می‌توان از معادله (۴) استفاده کرد.

۴ - نتایج

۱- معادله انتقال تشعشعی برای گاز غیر خاکستری (دی اکسید کربن و بخارآب) واقع بین دو صفحه بزرگ حل شده است.

۲- ضریب جذب طیفی گازدی اکسید کربن برای ۸۳۳ کلوین و ۲۹۴ کلوین در فشار کلی ۱۰ آتمسفر و طول مشخصه

آوردن ضریب جذب طیفی بر حسب دما نوشته شده، (پیوست ۱) a_λ را برای نقاط بین دو صفحه به دست می‌آوریم و با استفاده از این a_λ ، می‌توان ضخامت‌های اپتیکی طیفی را به دست آورد: برای $x = 0$ تا D

$$\kappa_\lambda(x) = \int_0^x a_\lambda(x) dx \quad (29)$$

یک نقطه دلخواه بین دو صفحه را در نظر می‌گیریم و معادله بقای انرژی معادله (۱۴) را با توجه به معادله (۱۰) برای آن می‌نویسیم:

$$4 \int_0^\infty a_\lambda(\lambda, T, P) e_{b\lambda}(\lambda, T) d\lambda = \int_0^\infty a_\lambda(\lambda, T, P) \left[\int_0^{4\pi} I'_\lambda(\lambda, \omega, \kappa_\lambda) d\omega \right] d\lambda \quad (20)$$

$I'_\lambda(\lambda, \omega, \kappa_\lambda)$ شامل دو بخش است، یکی شدت رسیده به نقطه مورد نظر از صفحه شماره ۱ و دیگری شدت مربوط به صفحه شماره ۲:

$$I'_{+\lambda}(\lambda, \omega, \kappa_\lambda) = I'_{+\lambda}(0) \exp\left(-\frac{\kappa_\lambda}{\cos\beta}\right) + \int_0^{\kappa_\lambda} I'_{b\lambda}(\kappa'_\lambda) \exp\left[\frac{-(\kappa_\lambda - \kappa'_\lambda)}{\cos\beta}\right] \frac{d\kappa'_\lambda}{\cos\beta} \quad (21)$$

$$I'_{-\lambda}(\lambda, \omega, \kappa_\lambda) = I'_{-\lambda}(D) \exp\left(\frac{-(\kappa_{\lambda D} - \kappa_\lambda)}{\cos\beta}\right) - \int_{\kappa_\lambda}^{\kappa_{\lambda D}} I'_{b\lambda}(\kappa'_\lambda) \exp\left[\frac{-(\kappa'_\lambda - \kappa_\lambda)}{\cos\beta}\right] \frac{d\kappa'_\lambda}{\cos\beta} \quad (22)$$

که اگر این I'_λ را در رابطه شدت متوسط طیفی قرار دهیم خواهیم داشت:

$$4\pi \bar{I}_{\lambda,i}(\lambda) = \int_0^{4\pi} I'_\lambda(\lambda, \omega, \kappa_\lambda) d\omega = 2\pi \int_0^{\frac{\pi}{2}} \sin\beta \left[I'_{+\lambda}(0) \exp\left(-\frac{\kappa_\lambda}{\cos\beta}\right) + \frac{1}{\cos\beta} \int_0^{\kappa_\lambda} I'_{b\lambda}(\kappa'_\lambda) \exp\left[-\frac{(\kappa_\lambda - \kappa'_\lambda)^*}{\cos\beta}\right] d\kappa'_\lambda \right] d\beta + I'_{-\lambda}(D) \exp\left(-\frac{(\kappa_{\lambda D} - \kappa_\lambda)}{\cos\beta}\right) + \frac{1}{\cos\beta} \int_{\kappa_\lambda}^{\kappa_{\lambda D}} I'_{b\lambda}(\kappa'_\lambda) \exp\left[-\frac{(\kappa'_\lambda - \kappa_\lambda)^*}{\cos\beta}\right] d\kappa'_\lambda \right] d\beta \quad (23)$$

به دست آمده از این روش تطابق نسبتاً خوبی با جوابهای تجربی، به خصوص در باندهای با طول موج بلندتر دارد. تطابق مقادیر متوسط (نسبت سطح زیر منحنیها) بهتر از مقادیر محلی‌اند.

۲- برای بررسی اثرات تغییر دما، مقدار جاذبیت گاز دی اکسید کربن در دماهای مختلف محاسبه و در شکل (۴) نشان داده شده است. همان طور که انتظار می‌رود، با افزایش دما عرض باندها گسترش یافته و بیانگر اثر دما بر گسترش خطوط طیفی است. شکل منحنیها در عدد موج اطراف 200 cm^{-1} معادلات (۳,۲,۱) پیوست ۱) پیروی می‌کند. به همین دلیل است که در آن قسمت از منحنی، خطوط مربوط به دماهای مختلف بر هم منطبق شده و به شکل یک خط واحد دیده می‌شوند.

۳- در بررسی اثر فشار و فاصله مؤثر بین دو صفحه مشاهده شد که مقدار جاذبیت گاز دی اکسید کربن تابعی از حاصلضرب فشار جزیی گاز فعال در فاصله مؤثر بین دو صفحه است. در شکل (۵) این اثر نشان داده شده است. از روی منحنی تغییرات جاذبیت مشاهده می‌شود که با افزایش حاصلضرب فشار جزیی در فاصله مؤثر، هم پهنا و هم ارتفاع باند افزایش یافته است.

۴- ضریب تشعشع متوسط کلی ϵ ، برای دماها و فشارهای مختلف در شکل (۶) رسم شده است. نتایج به دست آمده نشان می‌دهد که ϵ تابعی از دما، فشار و $p_e L_e$ است.

$$\epsilon = \epsilon(p_a L_e, p, T_g) \quad (27)$$

برای اطمینان از دقت روش در محاسبه جاذبیت، نتایج به دست آمده از این تحقیق به همراه نتایج ساروفیم [۱۴] روی نمودار رسم شده است که تطابق خوبی مشاهده می‌شود.

۶- در شکل (۸) اثر تغییر دمای صفحات بر روی توزیع دمای گاز و مقدار شار حرارتی تشعشعی، مورد بررسی قرار گرفته است. مشاهده می‌شود که افزایش دمای صفحات شکل منحنی را تغییر نداده اما در مقدار شار عبور مؤثر است. به این ترتیب که هرچه دمای صفحات افزایش یابد مقدار شار نیز افزایش پیدا می‌کند، که امری بدیهی است.

۳۸/۸ سانتیمتر به دست آمده و با نتایج دیگران مقایسه شده است.

-۳- تغییرات ضریب جذب طیفی گاز دی اکسید کربن برای دماهای مختلف به دست آمده است

-۴- اثر طول مشخصه و فشارروی ضریب جذب طیفی گاز دی اکسید کربن به دست آمده است.

-۵- ضریب تشعشع کلی متوسط گاز دی اکسید کربن برای دماهای مختلف و برای طول مشخصه و فشارجزیی به دست آمده است.

-۶- توزیع دما و نرخ انتقال حرارت تشعشعی برای گاز دی اکسید کربن واقع بین دو صفحه بزرگ با به کارگیری تغییرات ضریب طیفی واژ مدل باند پهن نمایی به دست آمده است.

-۷- اثر تغییر دمای صفحات محدود کننده گاز روی توزیع دما و نرخ حرارت تشعشعی منتقل شده نشان داده شده است.

-۸- توزیع دمای بی بعد و نرخ انتقال حرارت تشعشعی در شرایط یکسان برای گازهای دی اکسید کربن و بخارآب با هم مقایسه شده است.

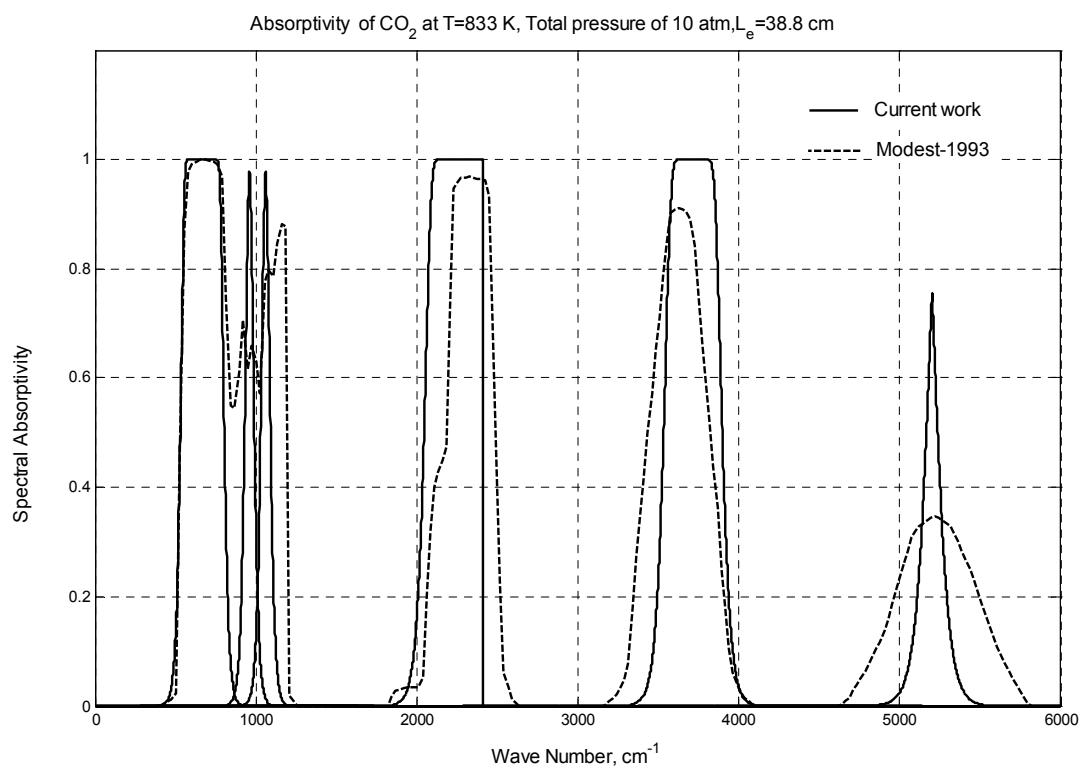
-۹- توزیع دما برای دی اکسید کربن و بخارآب واقع بین دو صفحه موازن بزرگ با شرایط گاز خاکستری مقایسه شده است.

-۱۰- توزیع دمای درون گاز دی اکسید کربن با حل ارائه شده در شرایط مشابه توسط کامپیونسکی مقایسه شده است.

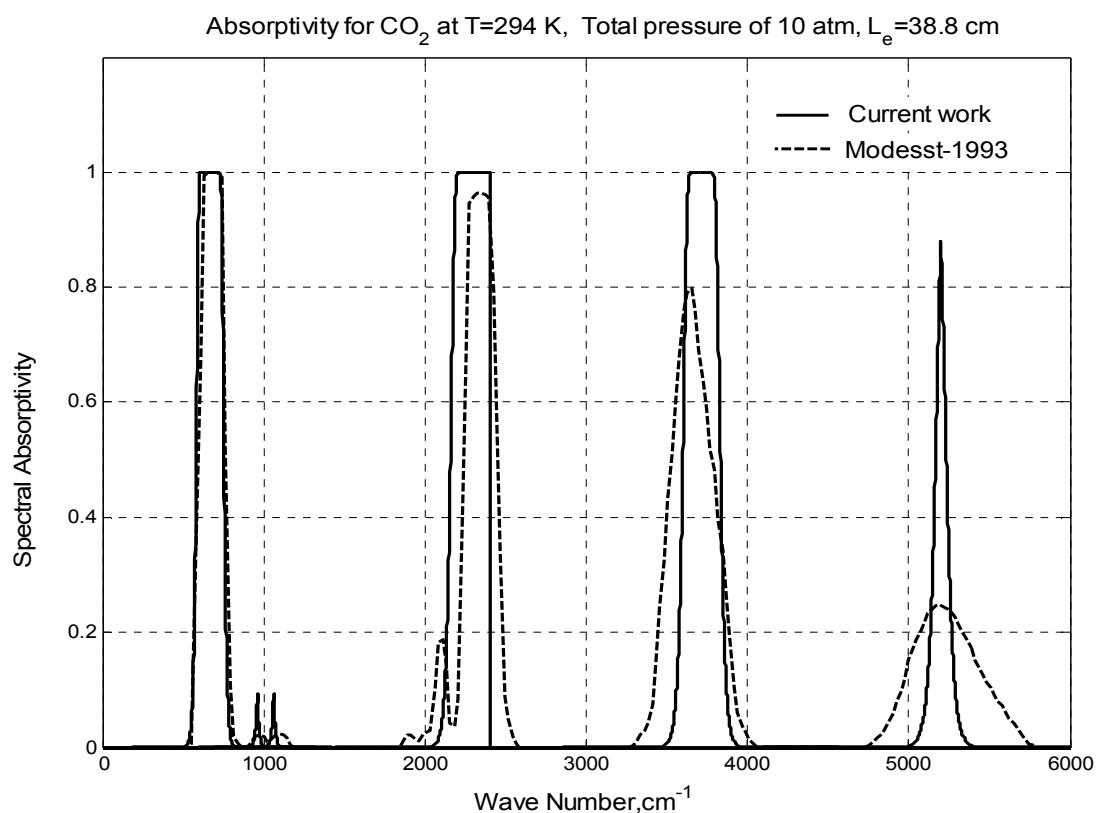
-۱۱- اثر اندازه تقسیم بندی فاصله بین دو صفحه و فواصل عدد موج و هم چنین تقسیم بندی المانهای زاویه‌های تابش روی توزیع دما نشان داده شده است.

۵- بحث و نتیجه‌گیری

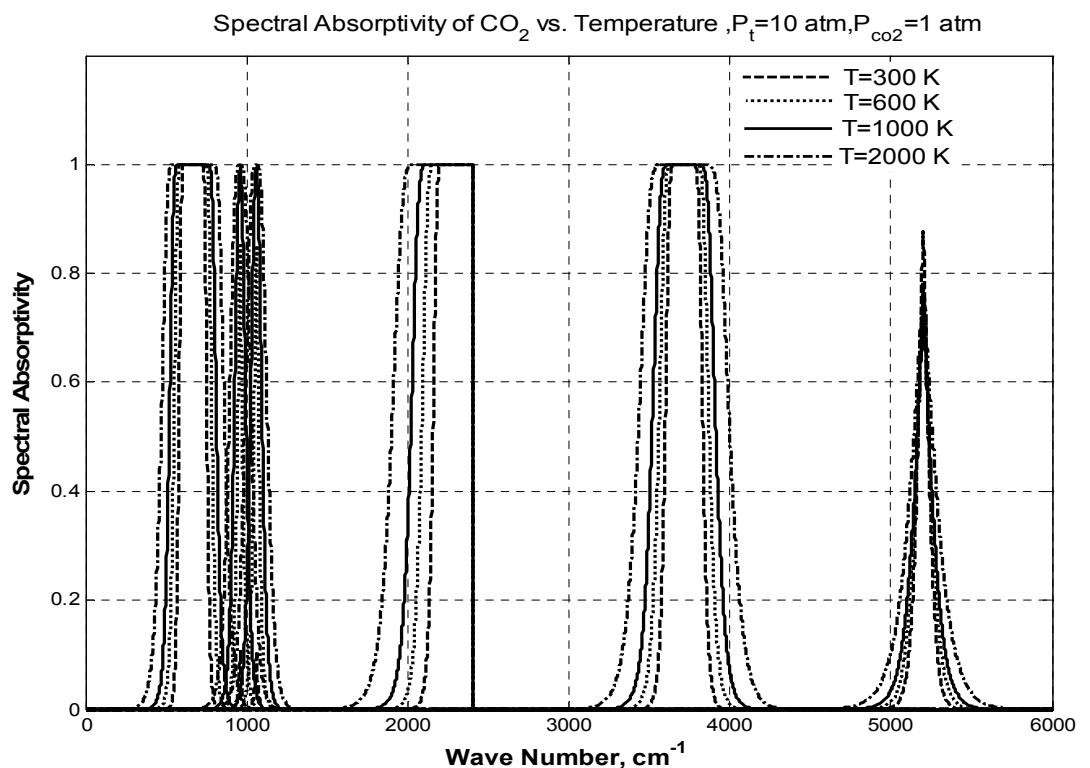
۱- در شکل (۲) منحنی مربوط به ضریب جاذبیت ^{۱۱} گاز دی اکسید کربن در 833 کلوین و در شکل (۳) همان منحنی در 294 کلوین رسم شده و با نتایج به دست آمده، مادست [۱۲] مقایسه شده است. همچنان که در نمودارها مشخص است جوابهای



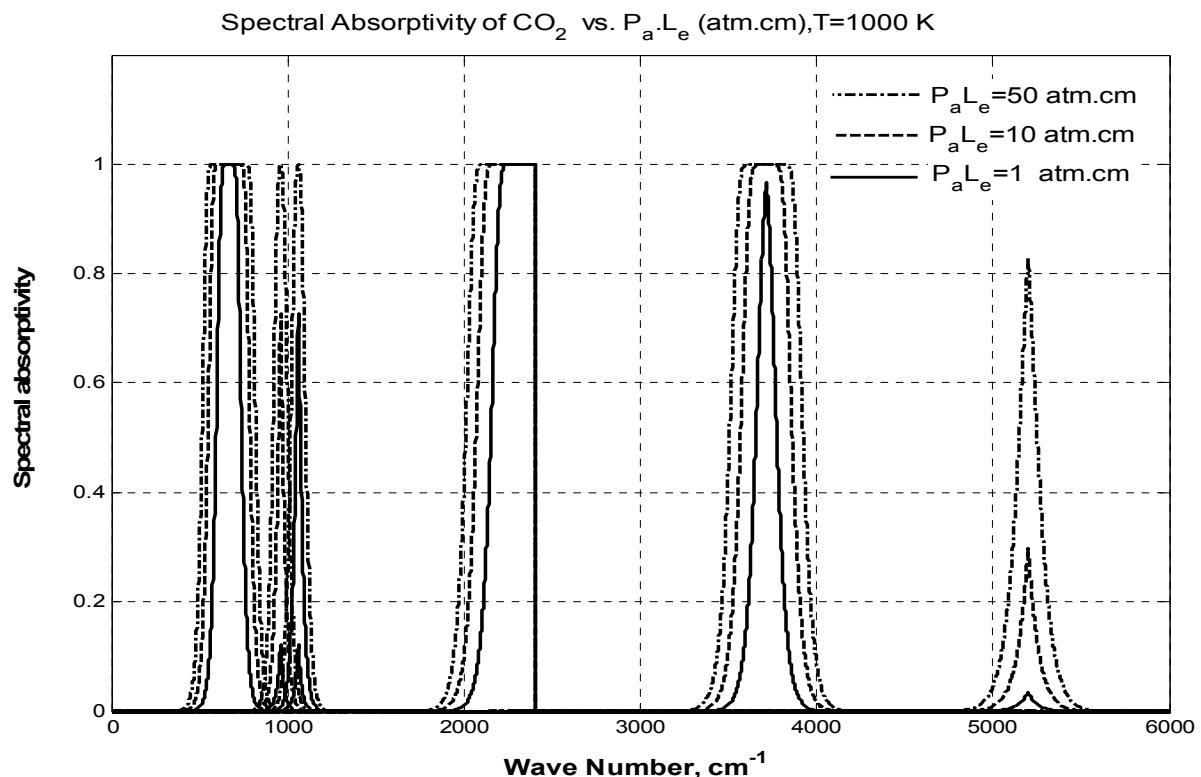
شکل ۲- ضریب جذب طیفی گاز دی اکسید کربن در $T=833 \text{ K}$ فشار کلی ۱۰ آتمسفر و طول مشخصه ۳۸/۸ سانتیمتر



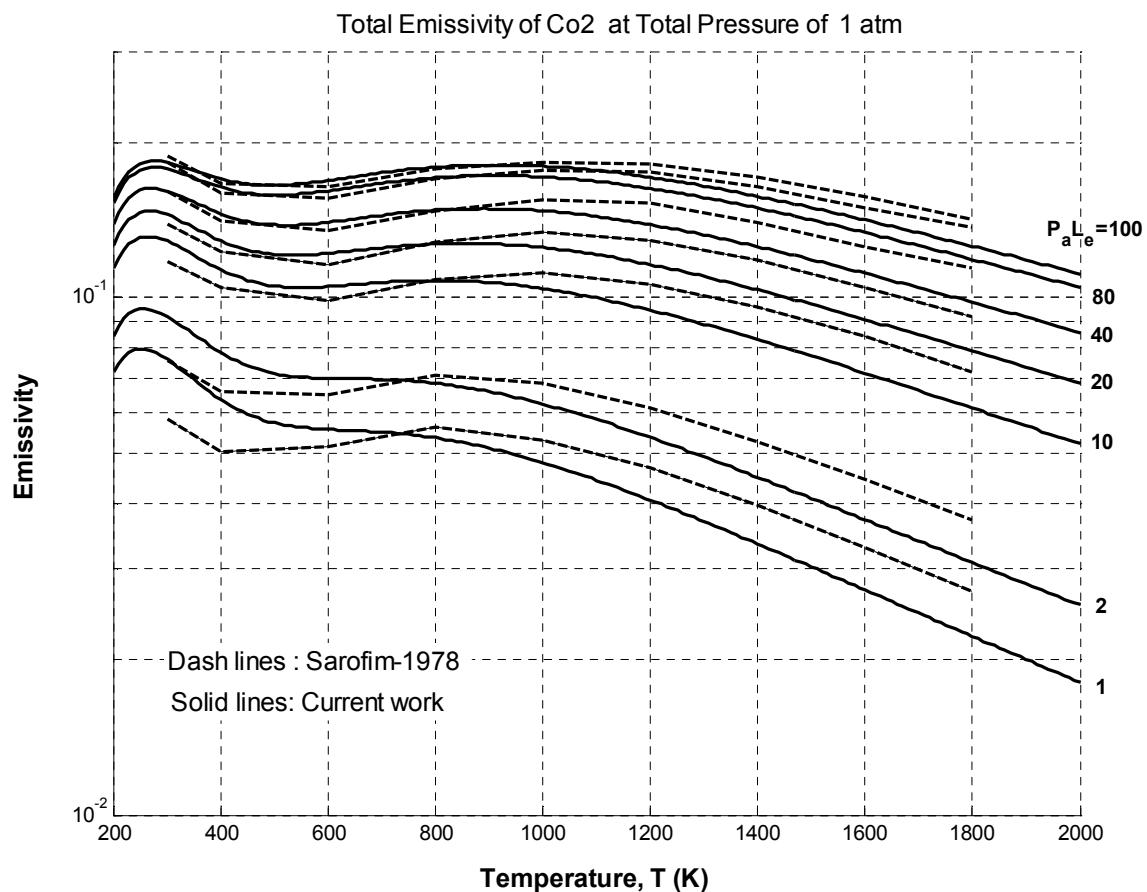
شکل ۳- ضریب جذب طیفی گاز دی اکسید کربن در $T=294 \text{ K}$ فشار کلی ۱۰ آتمسفر و طول مشخصه ۳۸/۸ سانتیمتر



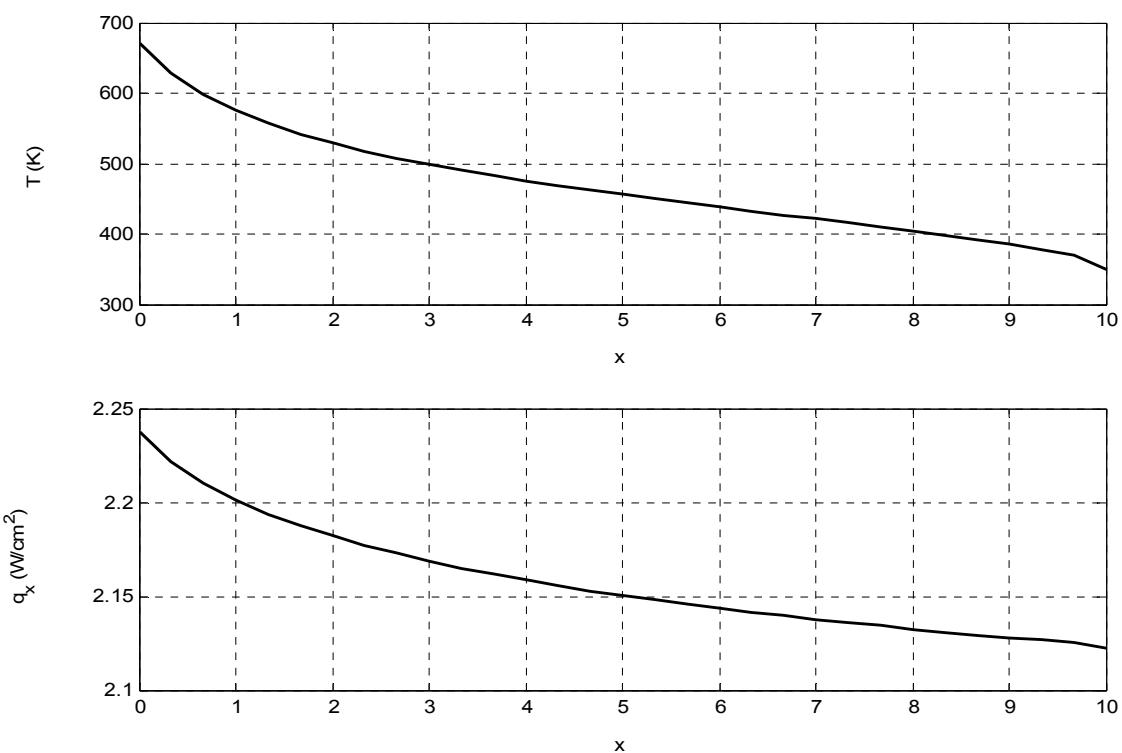
شکل ۴- تغییرات ضریب جذب طیفی دی اکسید کربن بر حسب دما ($P_a L_e = 38.8 \text{ atm.cm}$) فشار کلی ۱۰ آتمسفر فشار جزئی گاز دی اکسید کربن ۱ آتمسفر



شکل ۵- تغییرات ضریب جذب طیفی دی اکسید کربن، بر حسب حاصلضرب فشار جزئی در طول مؤثر، $T = 1000 \text{ K}$



شکل ۶- تغییرات ضریب تشعشع کلی دی اکسیدکربن بر حسب دما، فشار و طول مؤثر فشارکلی ۱ آتمسفر



شکل ۷- جوابهای به دست آمده برای گاز دی اکسیدکربن بین دو صفحه برای حالت $T_1 = 700\text{K}$, $T_2 = 300\text{K}$

جدول ۱- مقایسه شار حرارتی تشعشعی برای دو صفحه موازی (۳۰۰ و ۷۰۰ کلوین) در حالت وجود گازهای دی اکسیدکربن و یا بخار آب در فشارهای جزیی مختلف

گاز خاکستری $K_D=0.2$	گاز خاکستری $K_D=0.1$	شار تشعشعی $p=0.2$ atm w/cm^2	شار تشعشعی $p=0.1$ atm w/cm^2	شار تشعشعی در حالت $p \rightarrow 0$ w/cm^2	
۱/۹۴	۲/۰۸	۲/۰۸	۲/۱۵	۲/۲۸	دی اکسیدکربن
---	---	۱/۹۷	۲/۱۰	۲/۲۸	بخار آب

۱۰- برای بررسی دقت جوابها به مقالات متعددی رجوع شد، که در اکثر آنها توزیع دما جزیی از معلومات مسئله بوده است، بنابراین امکان مقایسه وجود نداشته است. اما در یک مورد نتایج با کار کامپیونسکی و مودر [۱۵] مقایسه شده که در کار ایشان نیز همانند این تحقیق فرض تعادل تشعشعی وجود دارد و توزیع دمای بدون بعد بدست آمده در هر دو در شکل (۱۲) با هم مقایسه شده است، که تفاوت چندانی مشاهده نمی شود.

کامپیونسکی و مودر با استفاده از تقریب $1-p_3$ با فرض تعادل تشعشعی مساله را حل کرده اند.

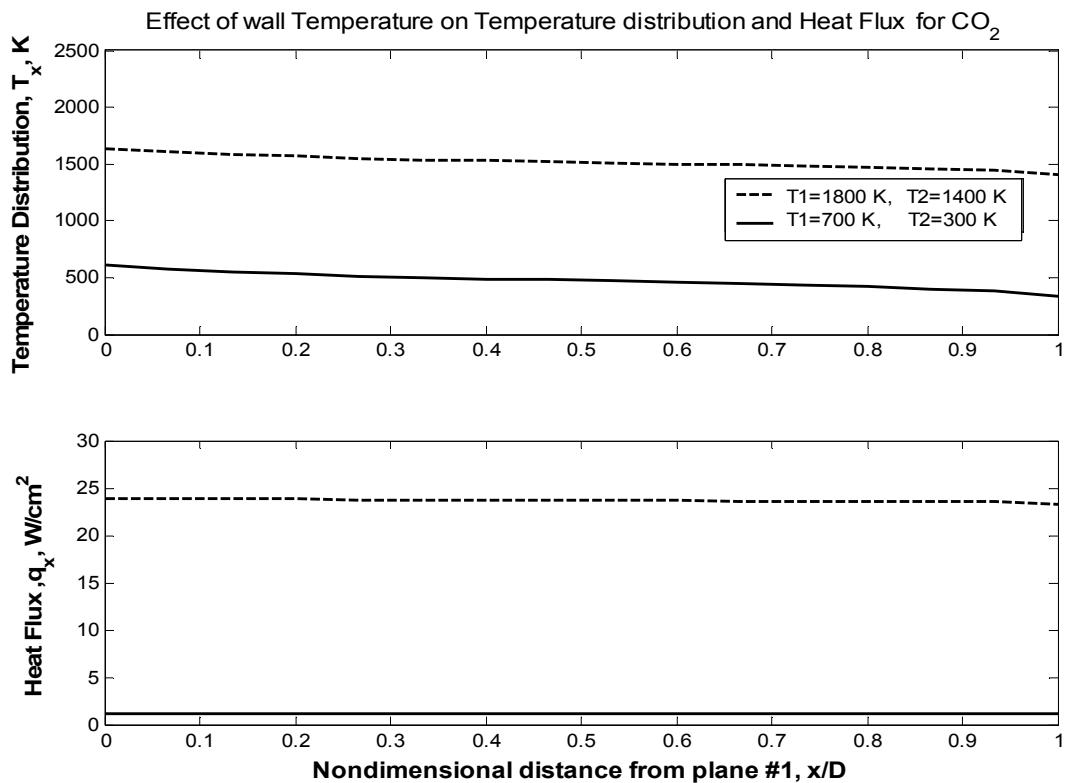
۱۱- در جدول (۱) اثر تغییر فشار جزیی گاز فعال موجود بین دو صفحه در مقدار شار حرارتی تشعشعی عبوری، مورد بررسی قرار گرفته است.

۱۲- برنامه نوشته شده برای حل معادله انتقال در این تحقیق، دارای سه پارامتر است که اهمیت زیادی در دقت جوابها دارد و در واقع مشکل اصلی برای به دست آوردن جوابهای دقیق بوده است. این پارامترها عبارتند از: تعداد تقسیمات فاصله میان دو صفحه مورد نظر، اندازه المان عدد موج (۵۶) و تعداد تقسیم بندی زاویه ای. اندازه این سه پارامتر باید به گونه ای انتخاب شود که هم دقت جوابها مطلوب باشد و هم زمان محاسبه رایانه ای بیش از اندازه افزایش نیابد. در شکل (۱۳) برای نمونه اثر این سه پارامتر مورد بررسی قرار گرفته است.

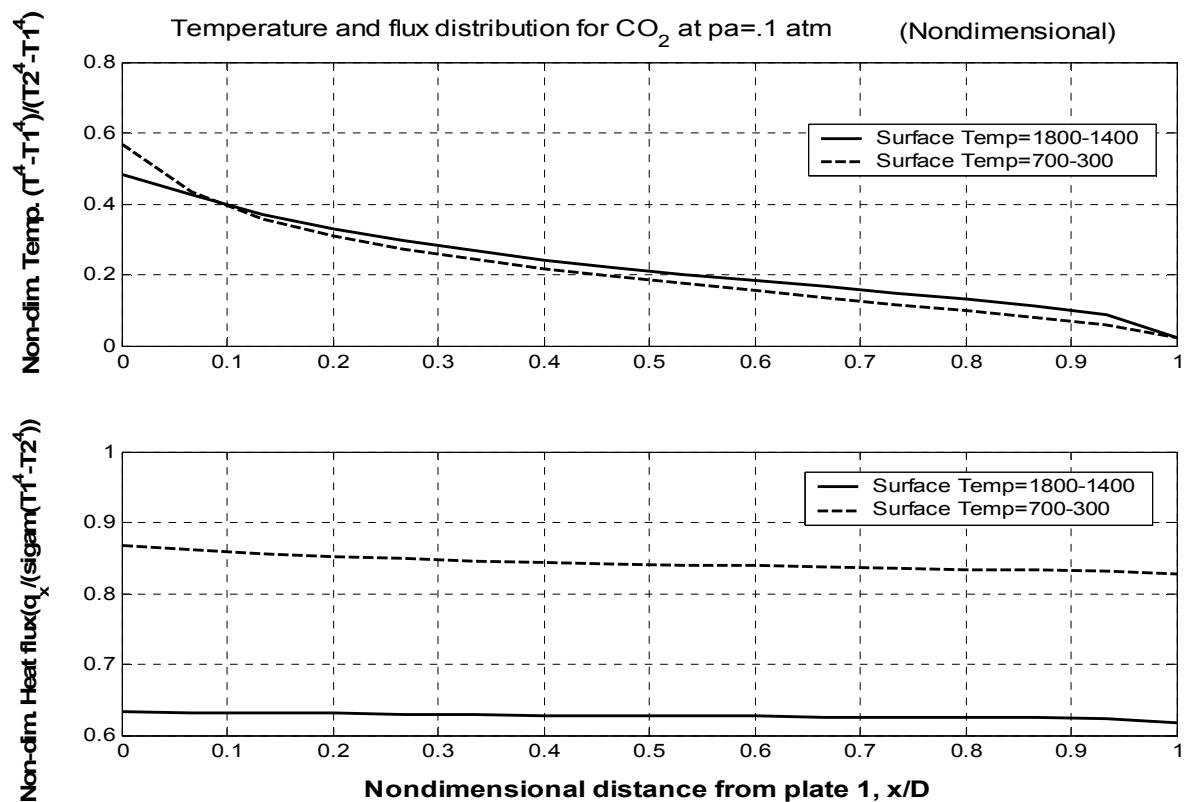
۷- در شکل (۹) مقدارهای بدون بعد دما و شار حرارتی تشعشعی رسم شده است، همچنانکه مشاهده می شود، با افزایش دمای صفحات تغییر چندانی در دمای بدون بعد دیده نمی شود، اما با افزایش دما شار حرارتی بدون بعد کاهش یافته که دلیل آن افزایش مقدار جذب انرژی تشعشعی در دمای بالاتر می باشد.

۸- برنامه نوشته شده برای حل این مسأله، قادر به انجام محاسبات برای بخار آب نیز هست. در شکل (۱۰) برای نمونه، توزیع دمای بین دو صفحه، در هر دو حالت وجود گاز دی اکسید کربن یا بخار آب، با هم مقایسه شده است. به دلیل در دسترس نبودن و یا انجام نشدن چنین محاسباتی برای بخار آب در مراجع، امکان مقایسه نتایج مربوط به بخار آب با نتایج کارهای دیگران فراهم نشده است.

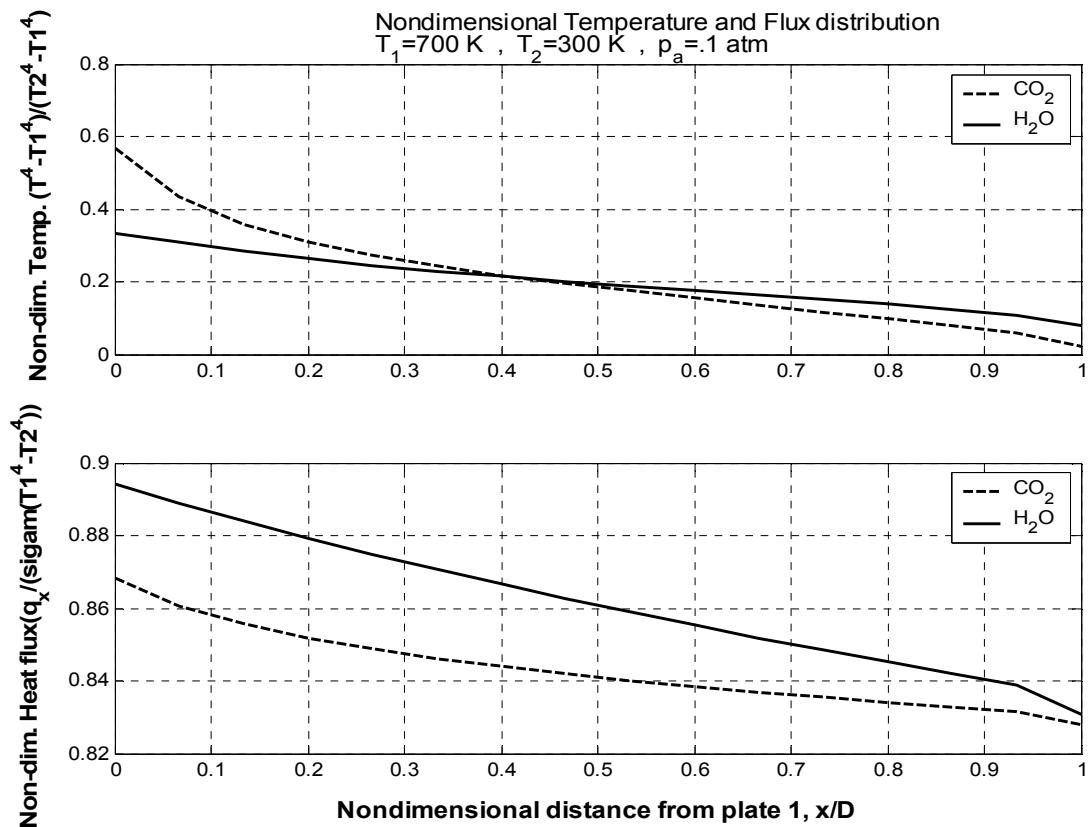
۹- نتایج بدست آمده از این تحقیق در چند فشار جزیی مختلف، هم برای بخار آب و هم دی اکسید کربن رسم شده (شکل ۱۱) و با جوابهای به دست آمده از حل هیزلت برای گاز خاکستری در شرایط تقریباً مشابه، مقایسه گردیده است. با ملاحظه منحنی های مربوطه دیده می شود که جوابهای حل حاضر با جوابهای مربوط به فرض گاز خاکستری، بسته به نوع گاز، تفاوت فراوانی می تواند داشته باشد. درنتیجه هنگام محاسبه توزیع دما درون گاز و همچنین نرخ حرارت تشعشعی فرض گاز خاکستری برای بخار آب و دی اکسید کربن می تواند خطای زیادی داشته باشد. این خطای بخار آب بیشتر است.



شکل ۸- اثر تغییر دمای صفحات: مقایسه بین نتایج به دست آمده برای گاز دی اکسید کربن، با دمای صفحات مختلف



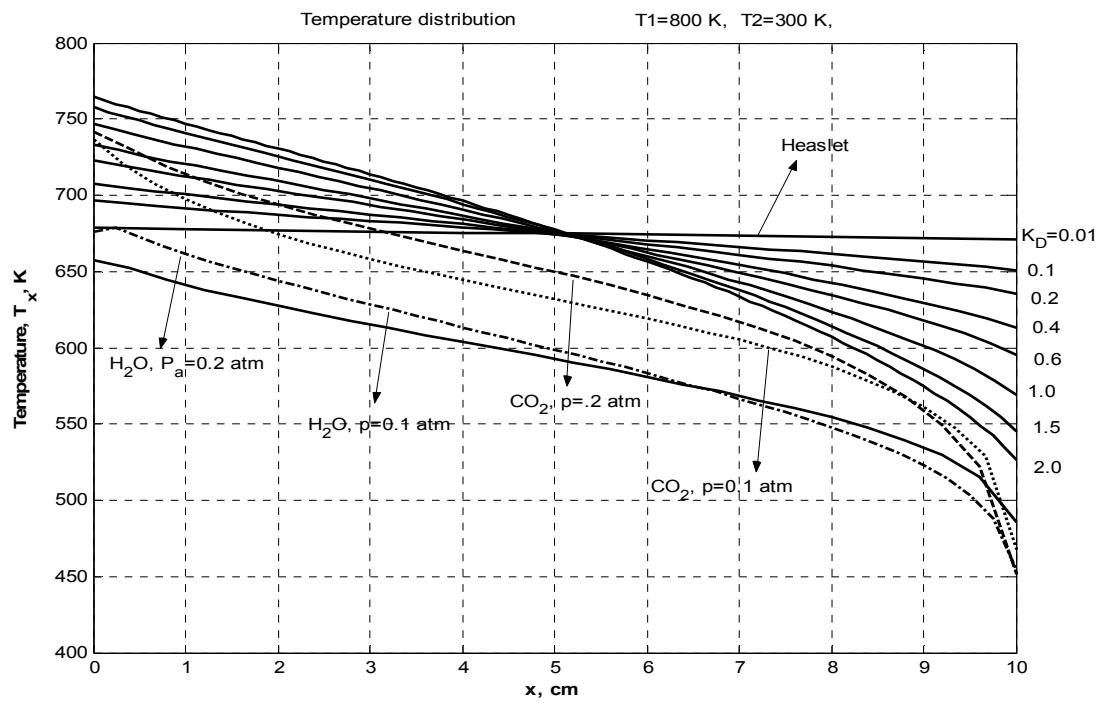
شکل ۹- مقایسه بین نتایج به دست آمده برای گاز دی اکسید کربن، با دمای صفحات مختلف (دما و شار بدون بعد)، $p_a=0.1 \text{ atm}$
 (دمای بدون بعد، $(T^4 - T_2^4)/(T_1^4 - T_2^4)$ ، و شار بدون بعد $(q_x / \sigma(T_1^4 - T_2^4))$)



شکل ۱۰- مقایسه جوابها برای دی اکسید کربن و بخار آب

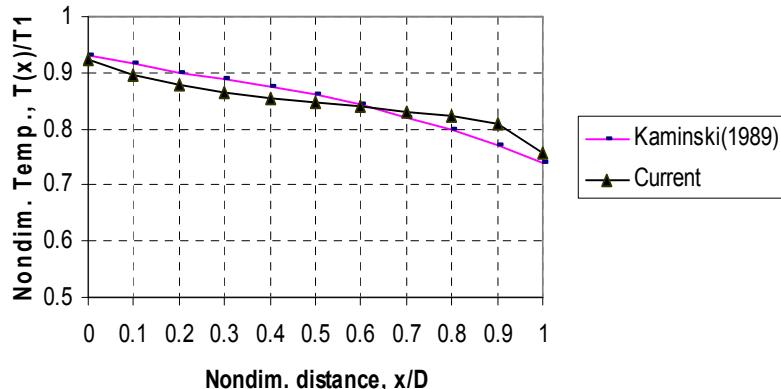
$T_1 = 700\text{K}$, $T_2 = 300\text{K}$, $p_a = 0.1\text{atm}$

(دماهی بدون بعد، $(q_x / \sigma(T_1^4 - T_2^4))$ ، و شار بدون بعد)

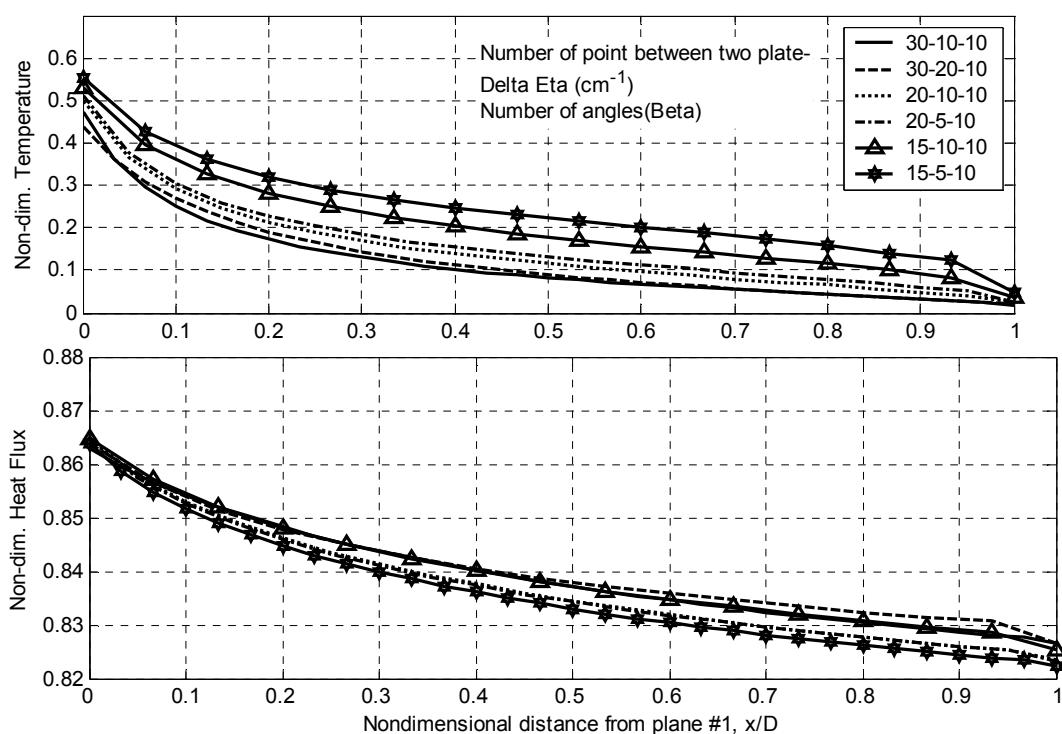


شکل ۱۱- مقایسه جوابهای به دست آمده از حل حاضر برای دی اکسید کربن و بخار آب در فشارهای مختلف با حل هیزلت

[۱۹] (Heaslet) $T_1 = 800\text{K}$, $T_2 = 300\text{K}$



شکل ۱۲- مقایسه نتایج با کامینسکی [۱۵] برای گاز دی اکسید کربن



شکل ۱۳- حل معادله انتقال با استفاده از پارامترهای ورودی مختلف (به ترتیب از سمت چپ اولین عدد تعداد تقسیم بندی فاصله (Δx)، دومین عدد اندازه المان عدد موج ($\Delta\eta$) و سومین عدد تعداد تقسیمات زاویه‌ای ($\Delta\beta$) است).

واژه‌نامه

- 1. non scattering
- 2. participating
- 3. detection of infrared heat sources
- 4. radiative transfer equation(RTE)
- 5. Weighted Sum of Gray Gas(WSGG)
- 6. zone method
- 7. spectral line weighted sum of gray gases(SLW)
- 8. line By line calculation(LBL)
- 9. spectral intensity
- 10. solid angle
- 11. absorptivity
- 12. band strength parameter
- 13. band width parameter

مراجع

1. Hottel, H.C. and. Sarofim, A.F Radiative Transfer, McGraw-Hill, New York, 1967.
2. Song, T.H. "Comparison of Engineering Models of NonGray Behavior of Combustion Products", *Int. J. Heat Mass Transfer*, vol. 36, PP. 3975-3982, 1993.
3. Soufiani, A. Djavdan, E. "A Comparison Between Weighted Sum of Gray Gases and Statistical Narrow-Band Radiation Models for Combustion Applications, " *Combustion and Flame*, Vol. 97, PP 240-250, 1994.
4. L. Pierrot, A. Soufiani, J. Taine, "Accuracy of the Various Gas IR Radiative Property Models Applied to Radiative Transfer in Planar Media, " in M.P. Menguc (ED.), *Proceeding of the First International Symposium on Radiative Transfer*, Begell House Inc., Kusadaci, Turkey, pp. 207-209, 1995.
5. Goody, R. West, R. Chen, L. and Crisp, D. "The Correlated-k Method for Radiation Calculation in Non Homogeneous Atmospheres, *J. Quant. Spectrosc. Radiat. Transfer*, Vol. 42, PP. 539-550, 1989.
6. Lacis, A. Oinas, V. "A Description of the Correlated-k Distribution Method for Modeling Nongray Gaseous Absorption, Thermal Emission and Multiple Scattering in Vertically Inhomogeneous Atmospheres, *J. Geophys. Res.* Vol. 96, PP. 9027-9063, 1991.
7. Denison, M.K and Webb, B.W. "A Spectral Line-Based Weighted-Sum-of-Gray-Gases Model for Arbitrary RTE Solvers," *J. Heat Transfer*, Vol. 115, PP. 1004-1012, 1993.
8. Denison, M.K. Webb, B.W. "The Spectral Line-Based Weighted -Sum-of-Gray-Gases Model in Nonisothermal Nonhomogeneous Media," *J. Heat Transfer*, Vol. 117, PP. 359-365, 1995.
9. Taine, J. "A Line-by-Line Calculation of Low-Resolution Radiative Properties of CO₂-CO-Transparent Nonisothermal Gases Mixture up to 3000 K," *J. Quant. Spectrosc. Radiat. Tarnsfer*, Vol. 30, PP. 221-234, 1983.
10. Riviere, Ph. Langlois, S. Soufiani, A. Taine, J. "An Approximate Database of H₂O Infrared Lines for High Temperature Applications at Low Resolution Statistical Narrow-Band Parameters," *J. Quant. Spectrosc. Radiat. Transfer*, Vol. 53, PP. 221-234, 1995.
11. Marakis, J.G. "Application of Narrow and Wide Band Models for Radiative Transfer in Planar Media," *Int. J. Heat Mass Transfer*, Vol. 44, PP. 131-142, 2001.
12. M. F. Modest, Radiative Heat Transfer, McGraw-Hill, New York, 1993.
13. Seigel, R. Howell. J. Thermal Radiation Heat Transfer, McGraw Hill, 2002
14. Sarofim, A.F. Farag, I.H. Hottel, H.C. "Radiative Heat Transmission from Non-Luminous Gases, Computational Study of the Emissivities of Carbon Dioxide," *ASME Publication for presentation at the AIAA-ASME Thermophysics and Heat Transfer Conference*, Palo Alto, Calif., May 24-26, 1978.
15. Kaminski, D.A. Modar, J.P. "A Nongray P-N Approximation For Radiative Transfer," HTD-Vol. 106, *Heat Transfer Phenomena in Radiation Combustion and Fires, National Heat Transfer Conference*, PP. 27-34, 1989.
16. Edwards, D.K. Menard, W.A. "Comparison of Models for Correlation of Total Band Absorption", *Applied Optics*, Vol. 3, PP.. 621-625, 1964.
17. Edwards, D.K. "Molcular Gas Band Radiation", *Advances in Heat Transfer*, Vol. 12, Academic Press New York, PP.115-193, 1976.
18. Modest, M.F. "The Monte Carlo Method Applied to Gases with Spectral Line Structure", *Heat Transfer*, Part B , Vol. 32 (3), PP. 273-284, 1992.
19. Heaslet, Max A. Warming, Robert F. "Radiative Transport and Wall Temperature Slip in an Absorbing Planar Medium, " . *Int .J.Heat Mass Transfer*, vol.8 PP. 979-994, 1965.

حل هم زمان معادلات (۸) و (۱۶) به شرط معلوم بودن تغییرات (λ, T, P) اطلاعات مورد نظر را برای شار حرارتی و توزیع دما می دهد اما ملاحظه می شود که a_λ خود تابعی از شرایط محیط مانند دما، فشار و طول موج است. برای حل مسئله، قدم بعدی انتخاب راهی برای به دست آوردن ضرایب جذب طیفی و ترکیب آن با معادله انتقال شعشعی و بقای انرژی است. مدل مورد استفاده برای محاسبه ضریب جذب، مدل باند پهن نمایی است. این مدل اولین بار توسط ادواردز و منارد [۱۶] ارائه شد. در اینجا

فرض شده که ضریب جذب هموار شده، $\frac{S}{d}$ به یکی از سه شکل زیر باشد [۱۷]:

$$\frac{S}{d} = \frac{\alpha}{\omega} e^{-(\eta_u - \eta)/\omega} \quad (1)$$

$$\frac{S}{d} = \frac{\alpha}{\omega} e^{-2|\eta_c - \eta|/\omega} \quad (2)$$

$$\frac{S}{d} = \frac{\alpha}{\omega} e^{-(\eta - \eta_l)/\omega} \quad (3)$$

که:

$$\alpha = \int_0^\infty k_\eta d\eta = \int_0^\infty \left(\frac{S}{d} \right)_\eta d\eta$$

α ضریب جذب انتگرال گیری شده یا پارامتر توان باند^{۱۲} و ω پارامتر نشان دهنده عرض باند^{۱۳} است، که بیانگر عرض باند در $\frac{1}{e}$ ماکزیمم شدت باند است. α و ω تابعی از دما هستند و از طریق آزمایش به دست می آیند. مقدار آنها برای گازهای CO_2 , H_2O , CO , NO_2 و SO_2 ، که مهمترین گازهای فرایند احتراق هستند، با استفاده از مادست [۱۲ و ۱۸] و معادلات زیر قابل محاسبه اند:

$$\alpha(T) = \alpha_\circ \frac{\left\{ 1 - \exp\left(-\sum_{k=1}^m u_k \delta_k\right) \right\} \psi(T)}{\left\{ 1 - \exp\left(-\sum_{k=1}^m u_{\circ k} \delta_k\right) \right\} \psi(T_\circ)} \quad (4)$$

$$\omega(T) = \omega_\circ \sqrt{\frac{T}{T_\circ}} \quad (5)$$

$$\psi(T) = \frac{\prod_{k=1}^m \sum_{v_k=v_{\circ k}}^{\infty} \frac{(v_k + g_k + \delta_k - 1)!}{(g_k - 1)! v_k!} e^{-u_k v_k}}{\prod_{k=1}^m \sum_{v_k=0}^{\infty} \frac{(v_k + g_k - 1)!}{(g_k - 1)! v_k!} e^{-u_k v_k}} \quad (6)$$

$$u_k = hc \eta_k / KT = c_1 \eta_k / T, \quad u_{\circ k} = \frac{C_1 \eta_k}{T_\circ}, \quad T_\circ = 100 \text{ K} \quad (7)$$

$$v_{\circ k} = \begin{cases} 0 & \text{for } \delta_k \geq 0 \\ |\delta_k| & \text{for } \delta_k < 0 \end{cases}$$

مقادیر با اندیس صفر از مادست [۱۲] گرفته شده است. با به دست آوردن α و ω برای دما و فشارهای مختلف و جایگذاری آنها در معادلات (۱ تا ۳) مقدار ضریب جذب در باندهای مختلف بر حسب طول موج در هر دمای دلخواه، قابل دستیابی است.