Referências Bibliográficas

- [Abdel-Gayed e Bradley] ABDEL-GAYED, R.; BRADLEY, D.. Combustion regimes and the straining of turbulent premixed flames. Combustion and Flame, 76:123-218, 1989.
- [Abdel-Gayed et al.] ABDEL-GAYED, R.; BRADLEY, D.; HAMID, M.; LAWES, M.. Lewis number effects on turbulent burning velocity. 20th Symposium (International) on Combustion. The Combustion Institute, Pittsburgh, p. 505-512, 1984.
- [Bilger et al.] BILGER, R. W.; POPE, S. B., BRAY, K. N. C., DRISCOLL, J. F.. Paradigms in turbulent combustion research. Proceedings of the Combustion Institute, 30:21-42, 2005.
- [Bisetti e Chen] BISETTI, F.; CHEN, J. Y.. Numerical issues of monte carlo PDF for large eddy simulations of turbulent flames. 4th Joint Meeting U. S. Section / Combustion Institute, Drexel University, Philadelphia, USA. Paper Number E28, 2005.
- [Boger e Veynante] BORGER, M.; VEYNANTE, D.. Large eddy simulation of a turbulent premixed V-shape flame. Advances in Turbulence VIII CIMNE, P. 449:452, 2000.
- [Boger et al.] BORGER, M.; VEYNANTE, D.; BOUGHANEM, H.; TROUVE A.. Direct numerical simulation analysis of flame surface density concept for large eddy simulation of turbulent premixed combustion. 27th Symposium (International) on Combustion, The Combustion Institute, Pittsburgh, p. 917:925, 1998.
- [Borghi] BORGHI, R.. On the structure and morphology of turbulent premixed flames. Recent advances in the aerospace sciences. Edited by Corrado Casei, Plenum Publishing Corporation, 1985.
- [Borghi et al.] BORGHI, R.; MURA, A.; BURLUKA, A.. Turbulent premixed flames: experimental studies over the last decades. Manuscript prepared for publication in Combustion Fenomena – Selected mechanisms of flame formation, propagation and extinction, J. Jarosinsky and B. Veyssiere Eds., Published by Taylor and Francis, 2007.

- [Boukhalfa et al.] BOUKHALFA, M.; RENOU, B.; MURA, A.; SAMSON, E.. Characterization of the local flame structure and the flame surface density for freely propagating premixed flames at various Lewis number. Combustion Science Technology, 174:143-179, 2002.
- [Boukhalfa et al.] BOUKHALFA, M.; RENOU, B.; PUECHBERTY, D.; TRINITE, M.: Local flame structure of freely propagating premixed turbulent flames at various Lewis number. Combustion and Flame, 123:107-115, 2000.
- [Bray e Peters] BRAY, K. N. C.; PETERS, N.. Laminar flamelets in turbulent flames. Turbulent Reacting Flows, Academic Press Limited, London, 1994.
- [Bray et al.] BRAY, K. N. C.; CHAMPION, M.; LIBBY, P. A.. Premixed flames in stagnation turbulence Part IV: A new theory for the Reynolds stresses and Reynolds fluxes applied to impinging flows. Combustion and Flame, 120:1-18, 2000.
- [Bray, Moss e Libby] BRAY, K.N.C.; LIBBY, P.A.; MOSS, J.B.. Unified modeling approach for premixed turbulent combustion - Part I: general formulation. Combustion and Flame, 61:87-102, 1985.
- [Browand e Latigo] BROWAND, F. K.; LATIGO, B. O.. Growth of the two dimensional mixing layer from a turbulent and nonturbulent boundary layer. Physics of fluids, 22(6):1011-1019, 1979.
- [Bruker e Sarkar] BRUKER, K. A.; SARKAR, S.. Evolution of an initially turbulent stratified shear layer. Physics of fluids, 19:105105, 2007.
- [Buckmaster et al.] BUCKMASTER, J.; CLAVIN, P.; LINAN, A.; MATALON, M.; PETERS, N.; SIVASHINSKY, G.; WILLIAMS.. Combustion theory and modeling. Proceedings of the Combustion Institute, 30:1-19, 2005.
- [Campregher] CAMPREGHER, R B.. Modelagem matemática tridimensional para problemas de interação fluido-estrutura. Tese de Doutorado, Dept. de Engenharia Mecânica, Universidade Federal de Uberlândia, 2005.
- [Campregher et al.] CAMPREGHER, R.; MARINHO, W. P.; SILVEIRQ NETO, A.. Three-dimensional heat transfer simulation as a benchmark for na inhouse beowulf-class cluster. Proceedings of the 10th Brazilian Congresso f Thermal Sciences and Engineering, Paper Number CIT04-0241, 2004.
- [Cant e Bray] CANT, R. S.; BRAY, K.N.C.. **Strained laminar flamelet calculations of premixed turbulent combustion in a closed vessel**. 22nd Symposium (International) of Combustion. The Combustion Institute, Pittsburgh, p. 791-799, 1988.

- [Cant e Hawkes] CANT, R. S.; HAWKES, E. R.. Implications of a flame surface density approach to large eddy simulation of premixed turbulent combustion. Combustion and Flame, 126:1617-1629, 2001.
- [Chen e Bilger] CHEN, Y. C.; BILGER, R.. Simultaneous 2-D imaging measurements of reaction progress variable and OH radical concentration in turbulent premixed flames: instantaneous flame front structure. Combustion Science Technology, 167:187-222, 2001.
- [Chergui et al.] CHERGUI, J.; DUPAYS, I.; GIROU, D.; REQUENA, S.; WAUTELET P.. Cours MPI – message passing interface. Institut du Developpement et des Ressources en Informatique Scientifique, IDRIS, Paris, 2006.
- [Colucci et al.] COLUCCI, P. J.; JABERI, F. A.; GIVI, P.; POPE, S. B.. Filtered density function for large eddy simulation of turbulent reacting flows. Physics of Fluids, 10, Number 2, 499-515, 1998.
- [Correa e Pope] CORREA, S. M.; POPE, S. B.; Comparison of a Monte Carlo PDF finite volume mean flow model with bluff body Raman data. 24th Symposium (International) on Combustion, The Combustion Institute, Pittsburgh, p. 279-285, 1992.
- [Curl] CURL, R. L.. Dispersed phase mixing: I. Theory and effects in simple reactors. AIChE Journal, 9:175-181, 1963.
- [Dinkelacker] DINKELACKER, F.. Experimental validation of flame regimes for highly turbulent premixed flames. Proceedings of the First European Combustion Meeting, ECM2003, 2003.
- [Dopazo] DOPAZO, C.. Recent developments in pdf methods. Turbulent Reactive Flows, 1:375-474, 1994.
- [Dopazo e O'Brien] DOPAZO, C.; O'BRIEN, E.. An approach to the autoignition of a turbulent mixture. Acta Astronautica, 1:1239-1266, 1974.
- [Dumont et al.] DUMONT, J. P.; DUROX, D.; BORGUI, R.: **Experimental study of the mean reaction rates in a turbulent premixed flame**. Combustion Science Technology, 89:219-251, 1993.
- [Ferziger e Peric] FERZIGER, J.; PERIC, M.. Computational methods for fluid dynamics. Third Edition, Ed. Springer Verlag, New York, USA, 2002.
- [Fox] FOX, R. O.. Computational models for turbulent reacting flows. Cambridge University Press, First Edition, 2003.
- [Frank et al.] FRANK, J. H.; KALT, P. A.; BILGER, R.. Measurements of conditional velocities in turbulent premixed flames by simultaneous OH PLIF and PIV. Combustion and Flame, 116:220-232, 1999.

- [Gardiner] GARDINER, C.. Handbook of stochastic methods. Springer, Berlim, Third Edition, 1990.
- [Germano] GERMANO, M.. On the physical effects of variable filtering lenghts and time in LES. In: Friedrich, R.; Rodi, W., Editors, Advances in LES of complex flows, proceedings of the Euromech colloquium, 412, 3:11, 2000.
- [Germano et al.] GERMANO, M.; PIOMELLI, U.; MOIN, P.; CABOT, W. H. A dynamic sub-grid scale eddy viscosity model. Physics of Fluids, A 3, 7:1760-1765, 1991.
- [Geurts] GEURTS, B.. Elements of direct and large eddy simulations. Edwards Inc., Second Edition, 2003.
- [Gropp et al.] GROPP, W.; LUSK, E.; SKJELLUM, A.. Using MPI: portable parallel programing with the message-passing interface. MIT Press, 1999a.
- [Gropp et al.] GROPP, W.; LUSK, E.; THAKUR, R.. Using MPI-2: advanced feautures of the message-passing interface. MIT Press, 1999b.
- [Hawkes] HAWKES, E.. Large eddy simulation of premixed turbulent combustion. PhD Thesis, Engineering Department, Cambridge University, England, 2000.
- [Higham] HIGHAM, D. J.. An algorithmic introduction to numerical simulation of stochastic differential equations. Society for Industrial and Applied Mathematics Review, Volume 43, 3:525-546, 2001.
- [James et al.] JAMES, S.; ZHU, J.; ANAND, M. S.. Large eddy simulations of turbulent flames using the filtered density function model. Proceedings of the Combustion Institute, 31:1737-1745, 2007.
- [Kaludercic] KALUDERCIC, B.. Parallelization of the Lagrangian model in a mixed Eulerian-Lagrangian CFD algorithm. Journal of Parallel and Distributed Computing, 64:277-284, 2004.
- [Kee et al.] KEE, R. J.; RUPLEY, F. M.; MILLER, J. A.. **PREMIX-CHEMKIN Release 4.1.**, Sandia Laboratory, Reaction Design, San Diego, CA, 2006.
- [Kim et al.] KIM, W. W.; MENON, S.; MONGIA, H. C.. Large eddy simulation of a gas turbine combustor flow. Combustion Science Technology, 143:25-62, 1999.
- [Klein et al.] KLEIN, M.; SADIKI, A.; JANICKA, J.. A digital filter based generation of inflow data for spatially developing direct numerical or large eddy simulation. Journal of Computational Physics, 186:652-665, 2003.

- [Kuo] KUO, K. K.. Principles of Combustion. Wiley-Interscience, Second Edition, 2005.
- [Law] LAW, C.K.. Combustion Physics. Cambridge University Press, Second Edition, 2006.
- [Lesieur et al.] LESIEUR, M.; METAIS, O.; COMTE, P.. Large eddy simulation of turbulence. Cambridge University Press, First Edition, 2005.
- [Lewis e Von Elbe] LEWIS, B.; VON ELBE, G.. Combustion, flames and explosions of gases. New York Academic Press, Second Edition, 1961.
- [Libby e Bray] LIBBY, P. A.; BRAY, K. N. C.. Countergradient diffusion in premixed turbulent flames. Journal of the AIAA, 19:205-213, 1981.
- [Libby e Williams] LIBBY, P. A.; WILLIAMS, F. A.. Fundamental aspects and a review in turbulent reacting flows. Academic Press Milited, London, 1:61, 1994.
- [Magre et al.] MAGRE, P.; MOREAU, P.; COLLIN, G.; BORGHI, R.; PEALAT, M.. Further studies by CARS of premixed turbulent combustion in a high velocity flow. Combustion and Flame, 71:147-168, 1988.
- [Mahesh e Park] MAHESH, K.; PARK, N.. Analysis of numerical error in large eddy simulation using statistical closure theory. Journal of Computational Physics, 222:194-216, 2007.
- [Meyers et al.] MEYERS, J.; GEURTS, B. J.; SAGAUT, P.. A computational error assessment of central finite volume discretizations in large eddy simulation using a Smagorinsky model. Journal of Computational Physics, 227:156-173, 2007.
- [Moreau] MOREAU, P.. **Turbulent flame development in a high velocity premixed flow**. 15th Meeting of Aerospatial Sciences, AIAA, Paper number 77-49, 1977.
- [Moreau e Boutier] MOREAU, P.; BOUTIER. A.: Laser velocimeter measurements in a turbulent flame. Symposium (international) on combustion, 16:1747-1756, 1977.
- [Moss] MOSS, J. B.. Simutaneous measurements of concentration and velocity in an open premixed turbulent flame. Combustion Science Technology, 22:119-129, 1980.
- [MME] BOLETIN ENERGETICO NACIONAL DO MINISTERIO DE MINAS E ENERGIA.. http://www.mme.gov.br, 2008.

- [Mura et al.] MURA, A.; GALZIN, F.; BORGHI, R.: A unified PDF-Flamelet model for turbulent premixed combustion. Combustion Science and Technology, 175:1573-1609, 2003.
- [Muradoglu et al.] MURADOGLU, M.; POPE, S. B.; JENNY, P.; CAUGHEY, D. A.. A consistent hybrid finite volume / particle method for the PDF equations of turbulent reactive flows. Journal of Computational Physics, 154:342-371, 1999.
- [Muzaferija e Peric] MUZAFERIJA, S.; PERIC, M.. Computation of free surface flows using the Finite-Volume method and moving grids. Numerical Heat Transfer, Part B, 32:369-384, 1997.
- [Nishiki et al.] NISHIKI, S.; HASEGAWA, T.; BORGHI, R.; HIMENO, R.. Modeling of flame generated turbulence based on DNS database. Proceedings of the Combustion Institute, 29:2017-2022, 2002.
- [Nishiki et al.] NISHIKI, S.; HASEGAWA, T.; BORGHI, R.; HIMENO, R.: Modeling of turbulent scalar flux in turbulent premixed flames based on DNS database. Combustion Theory and Modeling, 10(1):39-55, 2006.
- [Nooren et al.] NOOREN, P. A.; WOUTERS, H. A.; PETERS, T. W. J.; ROEKAERTS, D.; MAAS, U.; SCHMIDT, D.. Monte Carlo PDF simulation of a turbulent natural gas diffusion flame. 26th Symposium (International) on Combustion, The Combustion Institute, Pittsburgh, 1996.
- [Nooren] NOOREN, P. A.. **Stochastic modeling of turbulent natural gas flames**. PhD Thesis, Engineering Department, Delft Technical University, Holland, 1998.
- [Oran e Boris] ORAN, E. S.; BORIS, J. P.. Numerical simulation of reactive flow. Cambridge University Press, Second Edition, Naval Research Laboratory, 2001.
- [Orbegoso] ORBEGOSO, E. M. M.. Estudo de modelos de mistura estocásticos para a combustão em escoamentos turbulentos. Dissertação de Mestrado, Departamento de Engenharia Mecânica, Pontifícia Universidade Católica do Rio de Janeiro, 2007.
- [Orbegoso e Figueira da Silva] ORBEGOSO, E. M. M.; FIGUEIRA DA SILVA, L. F.. Study of stochastic mixing models for combustion in turbulent flows. Proceedings of the Combustion Institute, 32:1595-1603, 2009.
- [Patankar] PATANKAR, S. V.. Numerical heat transfer and fluid flow. Series in Computational Methods in Mechanics and Thermal Sciences, Taylor & Francis, 1980.

- [Peirano et al.] PEIRANO, E.; CHIBBARO, S.; POZORSKI, J.; MINIER, J. P.. Meanfield / PDF numerical approach for polydispersed turbulent two-phase flow. Progress in Energy and Combustion Science, 32:315-371, 2006.
- [Peters] PETERS, N.. The turbulent burning velocity for large scale and small scale turbulence. Journal of Fluid Mechanics, 384:107-132, 1999.
- [Peters] PETERS, N.. **Turbulent Combustion**. Cambridge University Press, First Edition, 2000.
- [Piomelli e Balaras] PIOMELLI, U.; BALARAS, E.. Wall-layer models for large eddy simulations. Annual Review of Fluid Mechanics, p. 34-349, 2002.
- [Piomelli] PIOMELLI, U.. Large eddy simulation: achievements and chalenges. Progress in Aerospace Sciences, 35:335-362, 1999.
- [Pitsch] PITSCH, H.. A consistent level set formulation for large eddy simulation of premixed turbulent combustion. Combustion and Flame, 143:587-598, 2005.
- [Pitsch] PITSCH, H.. Large eddy simulation of turbulent combustion. Annual Review of Fluid Mechanics, 38:453-482, 2006.
- [Poinsot et al.] POINSOT, T.; CANDEL, S.; TROUVE, A.. Applications of direct numerical simulation to premixed turbulent combustion. Progress in Energy and Combustion Sciences, 21:531-576, 1996.
- [Poinsot et al.] POINSOT, T.; VEYNANTE, D.; CANDEL, S.. Diagrams of premixed turbulent combustion based on direct simulation. 23rd Symposium (International) on Combustion. The Combustion Institute, Pittsburgh, p. 613-619, 1990.
- [Poinsot et al.] POINSOT, T.; VEYNANTE, D.; CANDEL, S.. Quenching process and premixed turbulent combustion diagrams. Journal of Fluid Mechanics, 228:561-606, 1991.
- [Poinsot e Veynante] POINSOT, T.; VEYNANTE, D.. **Theoretical and numerical combustion**. Edwards Inc., Second Edition, 2005.
- [Pope] POPE, S. B.. Computations of turbulent combustion: progress and challenges. 23rd Symposium (International) on Combustion, The Combustion Institute, Pittsburgh, p. 591-612, 1990.
- [Pope] POPE, S. B.. Lagrangian PDF methods for turbulent flows. Annual Review of Fluid Mechanics, 26:23-63, 1994a.

- [Pope] POPE, S. B.. On the relationship between stochastic lagrangian models of turbulence and second moment closures. Physics of Fluids, 6:793-849, 1994b.
- [Pope] POPE, S. B.. Computationally efficient implementation of combustion chemistry using in situ adaptive tabulation. Combustion Theory and Modeling, 1:41-63, 1997.
- [Pope] POPE, S. B.. **PDF methods for turbulent reactive flows**. Progress in Energy and Combustion Sciences, 11:119-192, 1985.
- [Pope] POPE, S. B.. **Turbulent flows**. Cambridge University Press, First Edition, 2000.
- [Pope] POPE, S. B.. Turbulent premixed flames. Annual Review of Fluid Mechanics, 19:237-270, 1987.
- [Pope e Anand] POPE, S. B.; ANAND, M. S.. Flamelet and distributed combustion in premixed turbulent flames. Proceedings of the Combustion Institute, 20:403-410, 1984.
- [Pope et al.] POPE, S. B.; MURADOGLU, M.; LIU, K.. PDF modeling of a bluff body stabilized turbulent flame. Combustion and Flame, 132:115-137, 2003.
- [Raman e Pitsch] RAMAN, V.; PITSCH, H.. A consistent LES / filtered density function formulation for the simulation of turbulent flames with detailed chemistry. Proceedings of the Combustion Institute, 31:1711-1719, 2007.
- [Raman e Pitsch] RAMAN, V.; PITSCH, H.: LES/filter-density-function simulation of turbulent combustion with detailed chemistry. Annual Research Briefs of the Canter for Turbulence Research, Stanford University, USA, p. 297-309, 2005.
- [Raman et al.] RAMAN, V.; FOX, R. O.; HARVEY, A. D.. Hybrid finite volume / transported PDF simulations of a partially premixed methane-air flame. Combustion and Flame, 136:327-350, 2004.
- [Raman et al.] RAMAN, V.; PITSCH, H.; FOX, R. O.. Hybrid large eddy simulation / Lagrangian filtered density function approach for simulating turbulent combustion. Combustion and Flame, 143:56-78, 2005.
- [Rembold et al.] REMBOLD, B.; GRASS, M.; JENNY, P.. **Parallel hydrid particle** / **finite volume algorithm for transported PDF methods employing subtime stepping**. Computers and Fluids, 37:181-193, 2008.

- [Renou e Boukhalfa] RENOU, B.; BOUKHALFA, M.. An experimental study of freely propagating premixed flames at various Lewis number. Combustion Science Technology, 162:347-371, 2001.
- [Rhie e Chow] RHIE, C.; CHOW, W.. Numerical study of the turbulent flow past an airfoil with trailing edge separation . AIAA Journal, 21(11):1525-1532, 1983.
- [Ribert e Champion] RIBERT, G.; CHAMPION, M.. Modeling turbulent reactive flows with variable equivalence ratio: application to the calculation of a reactive shear layer. Combustion Science and Technology, 178:907-923, 2004.
- [Robin et al.] ROBIN, V.; MURA, A.; CHAMPION, M.; HASEGAWA, T.. A new analysis of the modeling of pressure fluctuations effects in premixed turbulent flames and its validation based on DNS data. Combustion Science and Technology, 180:996-1009, 2008.
- [Sabel'nikov e Gorokhovski] SABEL'NIKOV, V. A.; GOROKHOVSKI, M.. Extended LMSE and langevin models of the scalar mixing in turbulent flows. Second International Symposium of Turbulence and Shear Flow Phenomena, Royal Institute of Technology (KTH), 4:27-29, 2001.
- [Sabel'nikov et al.] SABEL'NIKOV, V. A.; GOROKHOVSKI, M.; BARICAULT, N.. The extended IEM mixing model in the framework of the composition PDF approch: applications to diesel spray combustion. Combustion Theory and Modeling, 10:155-169, 2005.
- [Sagaut] SAGAUT, P.. Large eddy simulation for incompressible flows: an introduction. Springer Science and Business Media, Third Edition, 2005.
- [Sampaio] SAMPAIO, L. E. B.. Simulação de grandes escalas da bolha de separação em placas finas a pequeno ângulo de incidência. Tese de Doutorado, Departamento de Engenharia Mecânica, Pontifícia Universidade Católica do Rio de Janeiro, 2006.
- [Schmidt et al.] SCHMIDT, R. C.; KERSTEIN, A. R.; WUNSCH, S.; NILSEN, V.. Near wall LES closure based on one-dimensional turbulence modeling. Journal of Computational Physics, 186:317-355, 2003.
- [Silveira-Neto et al.] SILVEIRA-NETO, A.; LIMA E SILVA, A. L. F.; DAMASCENO, J. J. R.. Numerical simulation of two dimensional flows over a circular cylinder using the immerser boundary method. Journal of Computational Physics, 189:351-370, 2003.

- [Smagorinsky] SMAGORISNKY, J.. General circulation experiments with the primitive equations. I: the basic experiment. Monthly Weather Review., 91(3): 99-165, 1963.
- [Smirnov et al.] SMIRNOV, A.; SHI, S.; CELIK, I.. Random flow generation technique for large eddy simulations and particle dynamics modeling. Journal of Fluids Engineering, 123:359-371, 2001.
- [Spalding] SPALDING, D. B.. Mixing and chemical reaction in steady, confined turbulent flames. 13th Symposuim (International) on Combustion. The Combustion Institute, Pittsburgh, p. 649-657, 1970.
- [Spode] SPODE, C.. Simulação de grandes escalas e simulação hibrida RANS / LES do escoamento sobre o degrau com condições de contorno turbulentas. Dissertação de Mestrado, Dept. de Engenharia Mecânica, Universidade Federal de Uberlândia, 2006.
- [Stanley] STANLEY, F. B.. On the role of structure in turbulent mixing. Paper AIAA 97-2636, 1997.
- [Stanley e Sarkar] STANLEY, S. A.; SARKAR, S.. **Direct numerical simulation of the developing region of turbulent planar jets**. Paper AIAA 99-0288 in the 37th Aerospace Sciences Meeting and Exhibit, Reno, NV, 1999.
- [Steinberg et al.] STEINBERG, A. M.; DRISCOLL, J. F.; FILATYEV, S.; CARTER, C. D.. High resolution cinema stereo PIV system for the measurement of turbulent flame dynamics. Paper B-13 in the 5th US Section meeting of the Combustion Institute, San Diego, CA, 2006.
- [Subramaniam e Pope] SUBRAMANIAM, S.; POPE, S. B.: A mixing model for turbulent reacting flows based on euclidian minimum spanning trees. Combustion and Flame, 115(4):487-514, 1998.
- [Thibaut e Candel] THIBAUT, D.; CANDEL, S.. Numerical study of unsteady turbulent premixed combustion: application to flashback simulation. Combustion and Flame, 113:53-65, 1998.
- [Tong e Wang] TONG, C.; WANG, D.. Experimental study of velocity scalar filtered joint density function for LES of turbulent combustion. Proceedings of the Combustion Institute, 330:567-574, 2005.
- [Trinite et al.] TRINITE, M.; FLOCH, A.; FISSON, F.; KAGEYAMA, T.; KWON, C. H.; POCHEAU, A.. **Proceedings of the Twelfth ICDERS**. University of Michigan, Ann Arbor (EUA), p. 379-393, 1989.
- [Turns] TURNS, S. R.. **An introduction to combustion**. McGraw-Hill International Edition, Second Edition, 2000.

- [van Doormal e Raithby] VAN DOORMAL, J.; RAITHBY, G.. Enhancements of the SIMPLE method for predicting incompressible fluid flows. Numerical Heat Transfer, 7:147-163, 1984.
- [Veynante e Poinsot] VEYNANTE, D.; POINSOT, T.. **Reynolds averaged and large** eddy simulation modeling for turbulent combustion. New Tools in Turbulence Modeling, Les Editions de Physique, Springer Verlag, p. 105-140, 1997.
- [Veynante et al.] VEYNANTE, D.; TROUVE, A.; BRAY, K. N. C.; MANTEL, T.. Gradient and counter-gradient scalar transport in turbulent premixed flames. Journal of Fluid Mechanics, 332:263-293, 1997.
- [Villermaux e Falk] VILLERMAUX, J.; FALK, L.. A generalized mixing model for initial contacting of reactive fluids. Chemical Engineering Science, 49:5127-5140, 1994.
- [Vreman et al.] VREMAN, A. W.; SANDHAM, N. D.; LUO, K. H.. Compressible mixing layer growth rate and turbulence characteristics. Journal of Fluid Mechanics, 320:235-258, 1996.
- [Waldherr et al.] WALDHERR, G. A.; DEGROOT, W. C.; STRAHLE, W. C.. **Pressuredensity correlation in turbulent reacting flows.** Combustion and Flame, 83:17-26, 1991.
- [WEO] WORLD ENERGY OUTLOOK.. http://www.iea.org/weo/2008.asp, 2008.
- [Westbrook et al.] WESTBROOK, C. K.; MIZOBUCHI, Y.; POINSOT, T.; SMITH, P. J.; WARNATZ, J.. **Computational combustion**. Proceedings of the Combustion Institute, 30:125-157, 2005.
- [Williams] WILLIAMS, F. A.. The mathematics of combustion. Ed. Buckmaster, SIAM, Philadelphia, 1985.
- [Xu e Pope] XU, J.; POPE, S. B.. Assessment of numerical accuracy of PDF / monte carlo methods for turbulent reacting flows. Journal of Computational Physics, 152:192-230, 1999.
- [Zimont et al.] ZIMONT, V. L.; BIAGIOLI, F.; SYED, K.. Modelling turbulent premixed combustion in the intermediate steady propagation regime. Progress in Computational Fluid Dynamics, Volume 1, Nos 1/2/3:14-28, 2001.

A Hipóteses Simplificadoras da Descrição da Cinética Química da Combustão

Este Apêndice apresenta a formulação que descreve a cinética das reações químicas e as hipóteses simplificadoras sobre estas adotadas, as quais permitem chegar a formulação do termo de taxa de reação química adimensional para uma reação única, global e irreversível.

Primeiramente, as equações fundamentais da cinética química são apresentadas. Considere-se um sistema químico composto por K espécies químicas reagindo através de M reações químicas elementares,

$$\sum_{k=1}^{K} \nu'_{km} \mathcal{M}_k = \sum_{k=1}^{K} \nu''_{km} \mathcal{M}_k \quad , \tag{A-1}$$

onde \mathcal{M} é o símbolo químico da espécie k, e v'_{km} e v''_{km} são os coeficientes estequiométricos da *k*-ézima espécie na *m*-ézima reação. A equação da conservação de massa é dada por,

$$\sum_{k=1}^{K} \nu'_{km} W_k = \sum_{k=1}^{K} \nu''_{km} W_k \quad , \tag{A-2}$$

onde W_k é a massa molar da k-ézima espécie. Esta equação também se escreve,

$$\sum_{k=1}^{K} \nu_{km} W_k = 0 , \qquad (A-3)$$

 $\operatorname{com} \nu_{km} = \nu'_{km} - \nu''_{km}.$

A taxa de produção da k-ézima espécie química, S_k , é o resultado da soma das taxas de produção desta espécie, S_{km} , em cada uma das M reações,

$$S_k = \sum_{m=1}^M S_{km} = W_k \sum_{m=1}^M v_{km} q_m , \qquad (A-4)$$

onde q_m é a velocidade da *m*-ézima reação. Somando todas as taxas de produção das *K* espécies, mostra-se que,

$$\sum_{k=1}^{K} S_k = \sum_{k=1}^{K} \left[W_k \sum_{m=1}^{M} v_{km} q_m \right] = \sum_{m=1}^{M} \left[q_m \sum_{k=1}^{K} v_{km} W_k \right] = 0 .$$
 (A-5)

A velocidade da *m*-ézima reação, q_m , é dada por,

$$q_m = k_m^f \prod_{k=1}^K [X_k]^{\nu'km} - k_m^r \prod_{k=1}^K [X_k]^{\nu''km} , \qquad (A-6)$$

onde $[X_k]$ é a concentração da *k*-ézima espécie, e k_m^f e k_m^r são as taxas de reação direta e inversa da *m*-ézima reação, respectivamente. As concentrações molares podem ser escritas como,

$$[X_k] = \frac{\rho Y_k}{W_k} = \frac{\rho_k}{W_k} = \frac{\rho}{\overline{W}} X_k \quad , \tag{A-7}$$

onde Y_k , X_k e ρ_k representam, respectivamente, a fração mássica, a fração molar, e a densidade parcial da *k*-ézima espécie. As quantidades k_m^f e k_m^r constituem no problema central da modelagem dos processos químicos, as quais são descritas mediante a utilização da lei empírica de Arrhenius,

$$k_m^f = A_m T^{\beta_m} exp\left(-\frac{E_m}{RT}\right) , \qquad (A-8)$$

onde A_m , β_m e E_m são a constante pré-exponencial, o expoente da temperatura e a energia de ativação da *m*-ézima reação química, respectivamente. A velocidade de k_m^r pode ser calculada a partir de k_m^f e da constante de equilíbrio da *k*-ézima reação elementar, K_{cm} (Poinsot e Veynante, 2005).

Definidas as equações fundamentais da cinética química, são necessárias algumas simplificações para obter-se a taxa de reação química adimensional para uma única reação global e irreversível. Sendo assim, as hipóteses simplificadoras empregadas neste trabalho incluem,

(a) Reação de combustão única e global (m = 1) e irreversível $(k_m^r = 0)$, ou seja,

$$C + rO \rightarrow (1+r)P$$
, (A-9)

onde C representa o combustível, O o oxidante, P os produtos de combustão e r a massa de oxidante necessária para reagir uma unidade de massa de combustível,

(b) O combustível C é o reagente minoritário, ou seja, [X_C] « [X₀], o que implica em,

$$Y_0 = \frac{\dot{m}_0}{\dot{m}_0 + \dot{m}_c} \approx 1 = cte , \qquad (A-10)$$

 (c) A difusividade do combustível é igual a difusividade térmica da mistura, ou seja,

$$Le = \frac{\lambda}{\rho c_p \Gamma} = 1 , \qquad (A-11)$$

- (d) Número de Mach extremamente pequeno, $Ma \ll 1$,
- (e) O expoente de temperatura presente na lei de Arrhenius é nulo, ou seja, $\beta = 0.$

Levando em conta estas hipóteses, a velocidade da reação única global é,

$$q = [X_C][X_O]Aexp\left(-\frac{E}{RT}\right) . \tag{A-12}$$

Utilizando as igualdades da Eq.(A-9) na Eq.(A-12), escreve-se,

$$q = \left(\frac{\rho}{\overline{W}}\right)^2 X_C X_O A exp\left(-\frac{E}{RT}\right) . \tag{A-13}$$

O tempo característico das reações químicas é definido como,

$$\tau_c = \left[\frac{\rho}{\overline{W}} X_c|_o X_o|_o \ Aexp\left(-\frac{E}{RT_u}\right)\right]^{-1} , \qquad (A-14)$$

onde $X_C|_o$, $X_O|_o$ são os valores iniciais das frações molares de combustível e das frações molares de oxidante, e T_u é a temperatura dos gases frescos. Combinando as Eqs. (A-12) e (A-13), tem-se,

$$q = \frac{1}{\tau_c} \frac{X_c}{X_c|_o} \frac{X_o}{X_o|_o} exp\left(-\frac{E}{RT} + \frac{E}{RT_u}\right)$$
(A-15)

A variável de progresso da reação química é definida como,

$$c = 1 - \frac{X_c}{X_c|_o} = \frac{T - T_u}{T_b - T_u}$$
, (A-16)

onde T é a temperatura, T_u é a temperatura dos gases frescos e T_b é a temperatura dos gases queimados. O valor de c = 0 corresponde aos gases frescos e o valor de c = 1 corresponde aos gases queimados.

Definindo o calor de reação reduzido, γ , e a energia de ativação reduzida, β , como,

$$\gamma = \frac{T_b - T_u}{T_u} , \qquad (A-17)$$

$$\beta = \frac{E}{RT_u} , \qquad (A-18)$$

e substituindo as Eqs. (A-10), (A-16), (A-17), (A-18) na Eq. (A-15), chega-se a seguinte expressão simplificada da taxa de progresso da reação única global,

$$q = \frac{1}{\tau_c} \frac{\rho}{\overline{W}} (1 - c) exp\left(\beta \frac{c}{c + 1/\gamma}\right) . \tag{A-19}$$

A taxa de reação química, S(c), relaciona-se com a taxa de progresso da reação única global, q, e a taxa de produção química adimensional, \dot{S} , pela seguinte expressão,

$$S(c) = \overline{W}q(c) = A_{\tau}\rho\dot{S}(c), \qquad (A-20)$$

onde $A_{\tau} = 1/\tau_c$ e,

$$\dot{\mathcal{S}}(c) = (1-c)exp\left(\beta \frac{c}{c+1/\gamma}\right) \ . \tag{A-21}$$

Cabe notar que este termo adimensional, $\dot{S}(c)$, apresenta uma dependência fortemente não linear dos valores de energia de ativação reduzida, β , dos valores de calor de reação reduzido, γ , e dos valores da variável de progresso, c, os quais são de c = 0 nos gases queimados e c = 1 nos gases frescos.

B Derivação das Equações de Transporte da PDF

Neste Apêndice, inpirado no trabalho de Orbegoso (2007), é derivada a equação de transporte da função densidade probabilidade (PDF) conjunta do campo de velocidade, das frações mássicas das espécies químicas e da entalpia, $P_{\Phi}(\Psi; \mathbf{x}, t) = P_{\mathbf{u}, \mathbf{Y}, h}(\mathbf{V}, \boldsymbol{\varphi}, H; \mathbf{x}, t)$. Esta derivação é baseada nos trabalhos de Pope (1985) e Dopazo (1994), nos quais as equações de transporte de quantidade de movimento, de transporte da fração mássica das espécies químicas e de energia, apresentada sob a forma de entalpia, são escritas em termos das derivadas materiais das propriedades a serem transportadas. Para $i \in j = 1, 2, 3 \in k = 1, ..., K$, tais equações escrevem-se, respectivamente,

$$\frac{Du_i}{Dt} = \rho A_i, \quad \text{onde} \quad \rho A_i(\mathbf{x}, t) = -\frac{\partial p}{\partial x_i} + \frac{\partial \tau_{ij}}{\partial x_j} + F_i \quad , \quad (B-1)$$

$$\frac{DY_k}{Dt} = \rho C_k$$
, onde $\rho C_k(\mathbf{x}, t) = -\frac{J_{kj}}{\partial x_j} + S_k$, (B-2)

$$\frac{Dh}{Dt} = \rho C_h, \quad \text{onde} \quad \rho C_h(\mathbf{x}, t) = -\frac{J_{hj}}{\partial x_j} + S_h . \quad (B-3)$$

Nestas equações o termo ρA_i representa a aceleração da partícula de fluido e os termos ρC_k e ρC_h representam a taxa de variação das frações mássicas das espécies químicas e da entalpia, respectivamente.

As Eqs. (B-1) a (B-3) mostram que o estado instantâneo do fluido em qualquer posição é completamente descrito pelas três componentes da velocidade, $\mathbf{u} = (u_1, u_2, u_3)$, por um conjunto de *K* frações mássicas de espécies químicas, $\mathbf{Y} = (Y_1, ..., Y_K)$, pela entalpia, *h*, e pela pressão, *p*. Sendo assim, uma descrição completa de um escoamento turbulento reativo pode ser realizada mediante o uso da PDF conjunta dos campos de velocidade, fração mássica das espécies químicas e da entalpia. Seguindo as derivações baseadas nos tratamentos de Pope (1985) e Dopazo (1994), define-se um conjunto de variáveis aleatórias que representam o estado do fluido, $\Phi(\mathbf{x}, t) = [\mathbf{u}(\mathbf{x}, t), \mathbf{Y}(\mathbf{x}, t), h(\mathbf{x}, t)]$. A PDF conjunta do campo vetorial Φ é definida como,

$$P_{\Phi}(\Psi; \mathbf{x}, t) d\Psi \equiv Prob \{ \Psi \le \Phi(\mathbf{x}, t) < \Psi + d\Psi \}$$
$$\equiv Prob \left(\{ \mathbf{V} \le \mathbf{u}(\mathbf{x}, t) < \mathbf{V} + d\mathbf{V} \} \cap \left(B-4 \right) \right.$$
$$\{ \phi \le \mathbf{Y}(\mathbf{x}, t) < \phi + d\phi \} \cap \{ H \le h(\mathbf{x}, t) < H + dH \} \right).$$

Seja $Q(\Phi) = Q(\mathbf{u}, \mathbf{Y}, h)$ uma função arbitrária do campo aleatório Φ . Notase, desta definição, que Q também é um campo aleatório parametrizado por \mathbf{x} e t; para cada evento independente de um escoamento turbulento, Q será diferente. É possível definir seu valor médio utilizando as propriedades da PDF de Φ . Isto é, os valores médios da derivada material de Q podem ser expressos em termos de derivadas parciais da PDF conjunta do campo vetorial Φ ,

$$\left\langle \rho \frac{DQ}{Dt} \right\rangle = \frac{\partial}{\partial t} \left\langle \rho(\mathbf{\Phi})Q(\mathbf{\Phi}) \right\rangle + \frac{\partial}{\partial x_j} \left\langle \rho(\mathbf{\Phi})u_jQ(\mathbf{\Phi}) \right\rangle$$
$$= \frac{\partial}{\partial t} \int_{-\infty}^{+\infty} \rho(\mathbf{\Phi})Q(\mathbf{\Phi}) P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t) d\mathbf{\Psi} + \frac{\partial}{\partial x_j} \int_{-\infty}^{+\infty} \rho(\mathbf{\Phi})u_jQ(\mathbf{\Phi}) P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t) d\mathbf{\Psi} .$$
(B-5)

A primeira igualdade é verificada por que a média e o operador de derivada são comutativos. A segunda igualdade decorre da definição de média de conjunto. Note-se que Ψ é a variável de integração, o que permite comutar as derivadas e a integral,

$$\left\langle \rho \frac{DQ}{Dt} \right\rangle = \int_{-\infty}^{+\infty} Q(\mathbf{\Phi}) \left\{ \rho(\mathbf{\Phi}) \frac{\partial P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t)}{\partial t} + \rho(\mathbf{\Phi}) V_j \frac{\partial P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t)}{\partial x_j} \right\} d\mathbf{\Psi} \,. \tag{B-6}$$

Em resumo, devido a natureza linear do operador da derivada, é possível expressar o valor médio da derivada material de Q em termos das derivadas temporal e espacial da PDF conjunta uniponto da velocidade, das frações massicas e da entalpia.

O valor médio da derivada material de *Q* também pode ser escrito de outra forma,

$$\rho \frac{DQ(\mathbf{\Phi})}{Dt} = \rho \frac{DQ}{D\mathbf{\Phi}_i} \frac{D\mathbf{\Phi}_i}{Dt} = \rho \frac{DQ}{D\mathbf{\Phi}_i} R_i , \qquad (B-7)$$

com,

$$R_i = \frac{D\Phi_i}{Dt}, \qquad i = 1, \dots, K+4 \tag{B-8}$$

onde R_i representa a taxa de variação por unidade de volume do campo vetorial Φ . Aplicando-se o operador de média na Eq. (B-7),

$$\left\langle \rho \frac{DQ}{Dt} \right\rangle = \left\langle \rho \frac{DQ}{D\mathbf{\Phi}_i} R_i \right\rangle$$
 (B-9)

O lado direito desta equação contém informação de natureza multiponto oriunda da média, dos gradientes e dos laplacianos das propriedades (Fox, 2003). Uma vez que estas informações não se encontram na formulação do tipo uniponto para a PDF de $\Phi(\mathbf{x}, t)$, as informações do tipo multi-ponto serão concentradas em um vetor aleatório $\mathbf{Z}(\mathbf{x}, t)$, o qual permite definir a PDF conjunta do tipo uniponto de Φ e \mathbf{Z} como $P_{\Phi,\mathbf{Z}}(\Psi; \mathbf{z}, \mathbf{x}, t)$. Esta PDF pode ser expressa em termos de uma PDF conjunta do campo vetorial Φ segundo o teorema de Bayes,

$$P_{\mathbf{\Phi},\mathbf{Z}}(\mathbf{\Psi};\mathbf{z},\mathbf{x},t) = P_{\mathbf{Z}|\mathbf{\Phi}}(\mathbf{z}|\mathbf{\Psi};\mathbf{x},t)P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi};\mathbf{x},t) .$$
(B-10)

Assim, o lado direito da Eq. (B-9) pode ser escrito como,

$$\left\langle \rho \frac{DQ}{D\Phi_{i}} R_{i} \right\rangle = \iint_{-\infty}^{+\infty} \rho(\Psi) \frac{\partial Q(\Psi)}{\partial \Psi_{i}} R_{i}(\Psi, \mathbf{z}) P_{\Phi, \mathbf{Z}}(\Psi; \mathbf{z}, \mathbf{x}, t) d\mathbf{z} d\Psi$$
$$= \int_{-\infty}^{+\infty} \rho(\Psi) \frac{\partial Q(\Psi)}{\partial \Psi_{i}} \langle R_{i} | \Psi \rangle P_{\Phi}(\Psi; \mathbf{x}, t) d\Psi$$
(B-11)

Nesta equação o valor médio condicional é definido como,

$$\langle R_i | \mathbf{\Psi} \rangle = \int_{-\infty}^{+\infty} R_i(\mathbf{\Psi}, \mathbf{z}) P_{\mathbf{Z} | \mathbf{\Phi}}(\mathbf{z} | \mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t) d\mathbf{z} .$$
 (B-12)

Nota-se que $\langle R_i | \Psi \rangle$ é função de Ψ , de modo que o termo do lado direito da Eq. (B-11) pode ser escrito utilizando integração por partes,

$$\left\langle \rho \frac{DQ}{D\Phi_{i}} R_{i} \right\rangle = \int_{-\infty}^{+\infty} \rho(\Psi) Q(\Psi) \langle R_{i} | \Psi \rangle P_{\Phi}(\Psi; \mathbf{x}, t) d\Psi_{\neq i} \begin{vmatrix} \Psi_{i=+\infty} \\ \Psi_{i=-\infty} \end{vmatrix}$$
$$- \int_{-\infty}^{+\infty} Q(\Psi) \frac{\partial}{\partial \Psi_{i}} [\rho(\Psi) \langle R_{i} | \Psi \rangle P_{\Phi}(\Psi; \mathbf{x}, t)] d\Psi .$$
(B-13)

A primeira integral do lado direito possui uma dimensão a menos do que a segunda. O primeiro termo do lado direito da Eq. (B-13) está relacionado com os fluxos de probabilidade das fronteiras do domínio $(-\infty, +\infty)$. Para qualquer PDF que represente um processo físico não singular este fluxo deve ser nulo. Assim, o primeiro termo do lado direito é nulo (Pope, 1985). Logo, a derivada material de Q se reduz a,

$$\left\langle \rho \frac{DQ}{D\mathbf{\Phi}_{i}} R_{i} \right\rangle = -\int_{-\infty}^{+\infty} Q(\mathbf{\Psi}) \frac{\partial}{\partial \Psi_{i}} [\rho(\mathbf{\Psi}) \langle R_{i} | \mathbf{\Psi} \rangle P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t)] d\mathbf{\Psi} . \tag{B-14}$$

De acordo com a Eq. (B-9), as Eqs. (B-6) e (B-14) são equivalentes. Igualando os termos do lado direito das Eqs. (B-6) e (B-14) e supondo que a igualdade deve se manter para uma escolha arbitrária de Q, a equação de transporte da PDF conjunta do vetor Φ apresenta a seguinte forma,

$$\rho(\mathbf{\Psi}) \left[\frac{\partial P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t)}{\partial t} + V_j \frac{\partial P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t)}{\partial x_j} \right] = -\frac{\partial}{\partial \Psi_i} [\rho(\mathbf{\Psi}) \langle R_i | \mathbf{\Psi} \rangle P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t)] ,$$
(B-15)

onde o termo do lado direito é conhecido como fluxo condicionado.

Outra forma de escrever a equação de transporte para uma PDF decorre da definição de $Q(\Phi) = Q(\mathbf{u}, \mathbf{Y}, h)$. Levando em conta a Eq. (B-7), pode-se verificar que,

$$\rho \frac{DQ(\mathbf{\Phi})}{Dt} = \rho \left[\frac{\partial Q}{\partial u_j} \frac{Du_j}{Dt} + \frac{\partial Q}{\partial Y_k} \frac{DY_k}{Dt} + \frac{\partial Q}{\partial h} \frac{Dh}{Dt} \right] , \qquad (B-16)$$

para j = 1, 2, 3 e k = 1, ..., K. Substituindo as derivadas materiais da Eq. (B-16) com aquelas das Eqs. (B-1), (B-2) e (B-3), escrevem-se,

$$\rho \frac{DQ(\mathbf{\Phi})}{Dt} = \rho \frac{\partial Q}{\partial u_j} A_j + \rho \frac{\partial Q}{\partial Y_k} C_k + \rho \frac{\partial Q}{\partial h} C_h \quad . \tag{B-17}$$

Igualando o lado direito das Eqs. (B-7) e (B-17) e aplicando a média,

$$\left\langle \rho \frac{DQ}{D\boldsymbol{\Phi}_{i}} R_{i} \right\rangle = \left\langle \rho \frac{\partial Q}{\partial u_{j}} A_{j} \right\rangle + \left\langle \rho \frac{\partial Q}{\partial Y_{k}} C_{k} \right\rangle + \left\langle \rho \frac{\partial Q}{\partial h} C_{h} \right\rangle \quad . \tag{B-18}$$

Nota-se que o índice *i* representa o indice global do vetor Φ , que corresponde a dimensão do campo de velocidade $\{u_j: j \in 1,2,3\}$, do campo das *K* frações mássicas $\{Y_k: k \in 1, ..., K\}$ e a dimensão unitária da entalpia *h*. No lado direito da Eq. (B-18) encontram-se representadas as seguintes igualdades,

$$\left\langle \rho \frac{\partial Q}{\partial u_j} A_j \right\rangle = \int_{-\infty}^{+\infty} \rho(\mathbf{\Psi}) \frac{\partial Q(\mathbf{\Psi})}{\partial V_j} \langle A_j | \mathbf{\Psi} \rangle P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t) d\mathbf{\Psi} , \qquad (B-19)$$

$$\left\langle \rho \frac{\partial Q}{\partial Y_k} C_k \right\rangle = \int_{-\infty}^{+\infty} \rho(\boldsymbol{\Psi}) \frac{\partial Q(\boldsymbol{\Psi})}{\partial \varphi_k} \langle C_k | \boldsymbol{\Psi} \rangle P_{\boldsymbol{\Phi}}(\boldsymbol{\Psi}; \mathbf{x}, t) d\boldsymbol{\Psi} , \qquad (B-20)$$

$$\left\langle \rho \frac{\partial Q}{\partial h} C_h \right\rangle = \int_{-\infty}^{+\infty} \rho(\mathbf{\Psi}) \frac{\partial Q(\mathbf{\Psi})}{\partial H} \langle C_h | \mathbf{\Psi} \rangle P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t) d\mathbf{\Psi} . \tag{B-21}$$

Levando-se em conta o mesmo procedimento matemático da Eq. (B-13) para as Eqs. (B-19), (B-20) e (B-21), escreve-se

$$\left\langle \rho \frac{DQ}{D\Phi_{i}} R_{i} \right\rangle = -\int_{-\infty}^{+\infty} Q(\Psi) \frac{\partial}{\partial V_{j}} \left[\rho(\Psi) \langle A_{j} | \Psi \rangle P_{\Phi}(\Psi; \mathbf{x}, t) \right] d\Psi$$
$$-\int_{-\infty}^{+\infty} Q(\Psi) \frac{\partial}{\partial \varphi_{k}} \left[\rho(\Psi) \langle C_{k} | \Psi \rangle P_{\Phi}(\Psi; \mathbf{x}, t) \right] d\Psi$$
$$-\int_{-\infty}^{+\infty} Q(\Psi) \frac{\partial}{\partial H} \left[\rho(\Psi) \langle C_{h} | \Psi \rangle P_{\Phi}(\Psi; \mathbf{x}, t) \right] d\Psi.$$
(B-22)

Igualando as Eqs. (B-6) e (B-22) obtém-se uma forma equivalente pata a equação de transporte da PDF conjunta do campo de velocidade, das frações mássicas e da entalpia, a qual é utilizada no presente trabalho,

$$\frac{\partial \rho(\mathbf{\Psi}) P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t)}{\partial t} + \frac{\partial \rho(\mathbf{\Psi}) u_j P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t)}{\partial x_j} = -\frac{\partial}{\partial V_j} \left[\rho(\mathbf{\Psi}) \langle A_j | \mathbf{\Psi} \rangle P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t) \right] - \frac{\partial}{\partial \varphi_k} \left[\rho(\mathbf{\Psi}) \langle C_k | \mathbf{\Psi} \rangle P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t) \right] - \frac{\partial}{\partial H} \left[\rho(\mathbf{\Psi}) \langle C_h | \mathbf{\Psi} \rangle P_{\mathbf{\Phi}}(\mathbf{\Psi}; \mathbf{x}, t) \right].$$

(B-23)

Na forma apresentada pela Eq. (B-23) os termos do lado direito são chamados fluxos condicionados de velocidade, das frações mássicas e da entalpia, respectivamente, os quais desempenham um papel importante na solução da equação de transporte da PDF conjunta. Uma das características desta formulação é de ser atrativa frente outras abordagens de escoamentos turbulentos reativos devido a sua implementação numérica simples. Como é visto no Cap. 3, para um dado tempo, o escoamento turbulento reativo é representado por uma grande quantidade de partículas, cada uma destas tendo seu próprio conjunto de propriedades (posição, velocidade, composição, etc...). Estas propriedades evoluem e acordo com uma formulação de equações estocásticas estatísticamente equivalentes a equação de transporte euleriana, Eq. (B-23), de forma que as partículas numéricas simulem as partículas do escoamento.