Andrea M. Doglioli

Notes du Cours

Modèles à Particules Lagrangiennes



BROUILLON

dernière révision 2 décembre 2011

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Remerciements

Je désir remercier tous mes étudiants et mes collègues pour leur commentaires, questions, corrections et suggestions.

En particulier ces polycopies bénéficient des contributions de J. Bouffard, P. De Gaetano, G. Ginoux, R. Festa, F. Mattioli, F. Nencioli, Z. Qiu, D. Sacchetti .

Doglioli, A.M. (2010), *Notes du Cours Modèles à Particules Lagrangiennes*, Centre de Océanologie de Marseille, Université de la Méditerranée, Marseille, France. <u>http://www.com.univ-mrs.fr/~doglioli/Doglioli NotesCours ParticulesLagrangiennes.pdf</u>



Cet ouvrage a été réalisé avec le logiciel libre OpenOffice <u>http://www.openoffice.org</u>

Table des matières

1 Introduction

Joseph Louis, comte de Lagrange et Leonhard Paul Euler Exemples de mesure Eulérienne et Lagrangienne Exemples de modèle Eulérien et Lagrangien Les processus d'advection et de dispersion La diffusion et le mouvement Brownien

2. Fondements

- 2.1 Théorème de conservation
- 2.2 La turbulence comme un processus stochastique
- 2.3 Approche Eulérienne et Lagrangienne dans la résolution de l'équation de conservation d'un soluté
- 2.4 Modèles à particules lagrangiennes

3 Techniques

calcul des trajectoires, calcul du transport, coefficients de dispersion et turbulence, modèle "*random walk*" et calcul de la dispersion, introduction aux modèles autorégressifs d'ordre supérieur

Modèles de régression du premier ordre

Modèles autoregressive d'ordre zéro ou « random walk »

Implémentation d'un modèle « random walk »

Implementation d'un modèle d'advection-diffusion

Applications Océanographiques

échanges, temps de résidences, transport

4 Modélisation couplée physique/biogéochimie

dispersion de polluants, de sédiments et de sels nutritifs, modèles IBM, dynamique du zooplankton, effets de la micro-turbulence

Bibliographie et Liens utiles

Pizzigalli, C., V. Rupolo, E. Lombardi, and B. Blanke (2007), Seasonal probability dispersion maps in the Mediterranean Sea obtained from the Mediterranean Forecasting System Eulerian velocity fields, *J. Geophys. Res.*, 112, C05012, doi:10.1029/2006JC003870.

Griffa grl2008

Griffa, A. 1996. Applications of stochastic particle models to oceanographic problems, *in* Stochastic Modeling in Physical Oceanography, P. M. R. Adler and B. Rozovskii, eds., Birkha⁻⁻user Verlag, 114–140.

Gaspar, Grigoris, Lefevre, 1990, A Simple Eddy Kinetic Energy Model for Simulations of the Oceanic Vertical Mixing' Tests at Station Papa and Long-Term Upper Ocean Study Site, JGR

Monin A S and Ozmidov R V 1981 *Ocean turbulence* (Leningrad:Gidrometeoizdat)

Qiu, Z.F., Doglioli, A.M., Hu, Z.Y., Marsaleix, P., Carlotti, F. (2009), The influence of hydrodynamic processes on zooplankton transport and distributions in the North Western Mediterranean: estimates from a Lagrangian model. J. Marine Syst., accepted.

Batchelder, H.P., Edwards, C.A., Powell T.M., 2002. Individualbased models of copepod populations in coastal upwelling regions: implications of physiologically and environmentally influenced diel vertical migration on demographic success and nearshore retention. Progress in Oceanography. 53, 307333

Bennett, J.R., Clites, A.H., 1987. Accuracy of trajectory calculation in a finite difference circulation model. J. comp. Phys. 68(2), 272282.

Darmofal, D.L., Haimes, R., 1996. An analysis of 3D particle path integration algorithms. Journal of computational physics. 123, 182195.

Garcia, R.M., Flores, H.T., 1999. Computer Modeling of Oil Spill Trajectories With a High Accuracy Method. Spill Science and Technology bulletin. 5(5/6), 323330

Oliveira, L.A., Costa V.A.F., Baliga, B.R., 2002. A lagrangianEulerian model of particle dispersion in a turbulent plane mixing layer. International Journal for numerical methods in fluids. 40, 639653.

Parada, C., Van der Lingen C.D., Mullon, C., Penven, P., 2003. Modelling the effect of buoyancy on the transport of anchovy (Engraulis capensis) eggs from spawning to nursery grounds in the southern Benguela: an IBM approach. Fisheries Oceanography. 12(3), 170184

Tittensor, D.P., Deyoung, B., Tang, C.L., 2003. Modelling the distribution, sustainability and diapause emergence timing of the copepod Calanus finmarchicus in the Labrador Sea. Fisheries Oceanography. 12(4/5), 299316.

Visser, A.W., 1997. Using random walk models to simulate the vertical distribution of particles in a turbulent water column. Marine Ecology Progress Series. 158, 275281.

1. Introduction

Joseph Louis, comte de Lagrange (en italien Giuseppe Lodovico Lagrangia), né à Turin le 25 janvier 1736 et mort à Paris le 10 avril 1813, est un mathématicien, mécanicien et astronome. Né en Italie, mais de famille française par son père, il passa 30 ans dans le Piémont, puis 21 ans à Berlin et le restant de ses jours à Paris.

Nommé très jeune professeur à l'école d'artillerie de Turin en 1755, il y fonde en 1758 l'Académie de Turin qui publie ses premiers travaux. Il est admis à l'Académie de Berlin par Euler, à qui il succède comme président. Transféré à Paris, où il avait fait publier sa Mécanique analytique (1787), peu avant la Révolution française, il doit à son génie d'échapper aux mesures de répression contre les étrangers. Des arrêtés spéciaux du Comité de salut public lui permettent de continuer d'exercer ses fonctions. Devenu associé étranger de l'Académie des sciences en 1772, il est directeur de l'Académie en 1788 et membre de la section de mathématiques en 1795.

Il est nommé sénateur au Sénat conservateur le 4 nivôse an VIII (25 décembre 1799). Avec Monge et Laplace, il fait partie des savants nommés à siéger dans cette assemblée.

Surtout connu pour avoir introduit la méthode analytique en géométrie, il n'en a pas moins étudié toutes les branches des mathématiques et a laissé d'importants travaux tant en géométrie qu'en trigonométrie et en mécanique.

Il est inhumé au Panthéon de Paris.

Leonhard Paul Euler, né le 15 avril 1707 à Bâle et mort le 18 septembre 1783 à Saint-Pétersbourg, est un mathématicien et physicien suisse, qui passa la plus grande partie de sa vie en Russie et en Allemagne.

Euler fit d'importantes découvertes dans des domaines aussi variés que le calcul infinitésimal et la théorie des graphes. Il introduisit également une grande partie de la terminologie et de la notation des mathématiques modernes, en particulier pour l'analyse mathématique, comme pour la notion d'une fonction mathématique. Il est également connu pour ses travaux en mécanique, en dynamique des fluides, en optique et en astronomie.

Euler est considéré comme un éminent mathématicien du XVIIIe siècle et l'un des plus grands de tous les temps. Il est aussi l'un des plus prolifiques, et une déclaration attribuée à Pierre-Simon Laplace exprime l'influence d'Euler sur les mathématiques : « Lisez Euler, lisez Euler, c'est notre maître à tous ».







Ingénierie

Risques

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialité Oceanographie Physique,		Spécialité FLuides, Environnement et
Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Risques

Approches Eulérienne et Lagrangienne

Schéma de comparaison entre approche Lagrangienne et Eulérienne dans la mesure de la concentration d'un traceur non-conservative.

$$\frac{DC}{Dt} = \frac{\partial C}{\partial t} + \vec{u} \cdot \nabla C = \frac{\partial C}{\partial t} + u \frac{\partial C}{\partial x} + v \frac{\partial C}{\partial y} + w \frac{\partial C}{\partial z}$$



Exemples de mesures Eulériennes et Lagrangiennes.

La plateforme automatisée autonome MOLA

Il s'agit d'une plate-forme de type bouée (MOBILIS modèle Jet) d'un diamètre de 3m et de 5.5m de hauteur environ. Une structure de type pyramidale y est intégrée pour supporter toutes les mesures externes (une station météorologique et un GPS), la signalisation, l'alimentation (panneaux solaires et batteries), le cerveau central électronique et les systèmes de communication. Une CTD SBE16+ sera placée en dessous des flotteurs sur le mat central pour les données de salinité, température de surface, fluorescence et turbidité, ainsi qu'une optode à oxygène et un capteur de GTD. http://observation.obs-banyuls.fr/spip.php?article106



Pour simplifier les opérations de relevé et de maintenance sur les capteurs, une seconde ligne de mouillage sera déployée à proximité de la plateforme mère qui comportera l'ensemble de capteurs suivants : CTD, turbidité, fluorescence, O2d et courantomètre ADCP. Cette seconde ligne sera munie d'un largeur acoustique pour la récupération et la maintenance et d'un système de modem acoustique pour dialoguer avec la plateforme mère. Le but de cette seconde ligne de mouillage étant de réaliser des profils sur la colonne d'eau. A terme, un autre objectif est de compléter ce dispositif par un observatoire du milieu profond au même endroit et de se servir de la plateforme MOLA comme un champ d'investigation et d'intégration de capteurs biologiques.

Bouées dérivantes

Ce système est un mouillage dérivant constitué d'une bouée de surface reliée à une ancre flottante par un câble (orin, câblot). Il doit suivre avec le plus de précision possible la masse d'eau dans laquelle l'ancre flottante est immergée. Cet ensemble est couramment appelé surdrift pour « surface drifter ».

La bouée est de faible dimension afin d'offrir une traînée minimum et une faible prise au vent. Elle est positionnée par satellites Argos ou par GPS. Dans ce dernier cas, les positions sont stockées pendant plusieurs jours dans une mémoire interne à la bouée et elles sont ensuite transmises par le système Argos, Imersat ou autre. L'avantage de cette méthode est de diminuer le coût d'utilisation des satellites tout en obtenant plus souvent et à des périodes régulières des positions plus précises.

L'orin est de faible section, il ne fait que quelques millimètres de diamètre afin d'avoir une traînée parasite minimum. Comme il doit être suffisamment résistant il est généralement en Aramide (fibre très résistante). Il maintient l'ancre flottante à une immersion constante qui peut être de quelques dizaines de mètres à un millier de mètres.

L'ancre flottante doit offrir un maximum de traînée puisqu'elle doit suivre la masse d'eau à étudier. Sa traînée doit être au moins 30 fois plus grande que les autres éléments du mouillage. Les formes d'ancres les plus diverses sont utilisées mais les plus courantes sont cylindriques (Holey sock) ou en "diamant" (Tristar). Ces dernières sont constituées de 3 panneaux carrés en tissus montés à 90° les un des autres en se croisant suivant leurs diagonales. La forme des panneaux est maintenus par un système de tiges.

Un lest est fixé à la base de l'ancre flottante afin de maintenir l'ensemble vertical.

446 / David L. Mackas, William R. Crawford and Pearn P. Niiler



Fig.1 Relative size of float and drogue elements for the three drifter designs compared in this study. All drogues were centred at 15-m depth. Float: drogue frontal area ratios ranged from about 10:1 for the Loran drifter to about 50:1 for the rustrax and the IOS small drifter. The TRISTAR uses two floation spheres, with most of the buoyancy provided by the deeper float, allowing the tether to the surface (ARGOS transmitter) float to be slack much of the time and thus transmit less surface wave energy to the drogue.



Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialité Océanographie Physique,		Spécialité FLuides, Environnement et
chimidue, proroàrdae	Andrea M. Dogiloli	Risques

Superposition des vecteurs de vitesse du courant mesurés par l'ADCP (*Acoustic Doppler Currentmeter Profiler*) monté dessous la coque du bateau du CNRS Tethys II et les trajectoires de deux bouée dérivantes.

Mesures effectuée pendant la campagne LATEX 2008 :

les vecteurs sont dessinés tout les 4 minutes sur trois transepts: Transept 1 (Sept. 1), Transept 2a et 2b (Sept. 3), Transept 3 (Sept. 5);

les lignes des trajectoires sont pointillés tous les heures (Sept. 5 - 11).

Exemples de modèle Eulérien et Lagrangien



Sortie d'un modèle de circulation Eulérien et d'une simulation Lagrangienne conjointe.

Application de modèles à particules lagrangiennes: dispersion polluant organique et inorganique, iceberg, oil spills, radiopolluant.

Les processus d'advection et de dispersion

Le terme dispersion indique le processus qui fait que une certaine substance, immergée dans un fluide se distribuis à son interieur. L'advection est le transport par action des courants deterministes (moyens dans le sens de Reynolds), tandis que la dispersion depend de processus aléatoires (diffusion) et aussi du cisaillement du courant .

Fick (1855) et Taylor (1921) ont parametrizé les flux de masse des solutés du aux mouvement moleculaires et turbulents. en assument que flus ces soient proportionels aux gradients de concentration. Les constantes de proportionalité ont été appellées coefficients de diffusion moleculaire et turbulente . En suite Taylor a étendu cette approximation aussi au flux du aux effets combinés de la diffusion et du cisaillement, en introduisant les coefficients de dispersion.



43°N 43°N 45 15 m ADCP vectors 0.3 ms⁻¹ Transect 2a Transect 2a Transect 2b Transect 2b Transect 3 0 mter 7224 0 xBT station 3°E 20 Longitude

Tirée de Hu et al., 2009

Cruise Latex08

OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
2010-2011	Ingénierie
Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques
	OPCB344 - POLU_MER 2010-2011 Andrea M. Doglioli

La diffusion et le mouvement Brownien

Avec le terme diffusion on veux indiquer le processus qui se passe quand une substance immergé dans un liquide se distribue dans tout le milieu. Le même processus arrive aussi a l'interieur du fluide même pour les proprieté tel que la densité ou la salinité, si la distribution n'es pas uniforme . En générale dans ces processus se redistribue d'un point à l'autre de l'espace de la matière, de l'énergie cinetique et de la quantité de mouvement : ces trois processuss ont beaucoup de similituted et sont très interconnecté entre eux . La diffusion est reconductible au mouvement Brownien, du nom de Robert Brown qui décrit ce phénomène pour la première fois au début du 19ème siècle.

Robert Brown, né le 21 décembre 1773 à Montrose (Angus) et mort le 10 juin 1858 à Londres, est un botaniste écossais.

Il est paradoxalement connu pour une découverte non « botanique » : le mouvement brownien. Il est l'un des premiers à utiliser couramment un microscope dans son métier.

En 1827, il observe le pollen du *Clarkia pulchella* et constate au microscope la présence de très petites particules bougeant dans tous les sens. Il renouvelle cette observation chez d'autres plantes, croyant dans un premier temps en la manifestation d'un « fluide vital ». L'observation du même phénomène sur des particules inorganiques le fait changer d'avis.



http://books.google.com/books?id=_KwUAAAAYAAJ



Il publie ses résultats en 1828 dans un opuscule reconnaissant qu'il avait été précédé par d'autres savants dans la constatation de ces mouvements erratiques. L'explication de ceux-ci ne sera donné que bien plus tard par la théorique atomiste.

Én observant des grains de pollens au microscope, il remarqua de très petites particules agitées d'un mouvement irrégulier, dans le fluide situé à l'intérieur des grains. Il attribua alors ce phénomène au domaine de la biologie. Plus tard il observa au microscope une goutte d'eau emprisonnée dans un morceau de quartz, n'ayant ainsi jamais pu être contaminé par des grains de pollens ou de spores. Il constata de nouveau que de petites particules étaient animées d'un mouvement chaotique et incessant. Il revint alors sur ses conclusions précédentes, et attribua ce mouvement, à juste titre, de nature physique et non biologique, sans pouvoir l'expliquer.

Plus tard, Albert Einstein considéra alors que le mouvement des grains de pollen pouvait se ramener à une marche au hasard : soumis aux chocs incessants des molécules d'eau, une grosse particule produit de petits déplacements de direction aléatoire (toutes équiprobables) et de longueur aléatoire. Einstein montre que la mesure de certaines propriétés de particules en mouvement brownien permet de déterminer plusieurs constantes physiques importantes, comme la masse des atomes, ou encore le nombre d'Avogadro. Beaucoup de mathématiciens se sont ensuite intéressés à ce phénomène.

Aujourd'hui, le mouvement brownien se retrouve partout : il fournit la base de la compréhension de tous les phénomènes diffusifs présents dans les systèmes chimiques et biologiques, mais aussi en économie. En 1900, Louis Bachelier avait développé une théorie des fluctuations boursières à partir d'une approche de marche aléatoire. Ces approches ont été reprises et enrichies dans les années 1970 et le mouvement brownien occupe désormais une place centrale dans les mathématiques financières.

Le modèle de la marche au hasard (représentant le mouvement brownien) peut expliquer le processus de diffusion. La diffusion est régie par deux types de diffusion distincte. (1) l'Auto-Diffusion : régie uniquement par le mouvement d'une espèce sous le seul effet du mouvement brownien. (2) S'y

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

superpose, la diffusion due à une force (électrostatique, chimique, physique) ou encore due à un gradient de température et/ou de concentration.

Un simple modèle à particules Lagrangiennes permet par exemple de modéliser l'évolution spatiale et temporelle d'une goutte d'encre dans un verre d'eau et d'en observer son Auto-Diffusion. Cela permet aussi de réfléchir sur comment le désordre microscopique génère un ordre macroscopique.







<u>Figure 2</u> : Marche aléatoire dune particule dans un espace à 2 dimensions

<u>Figure 3</u> : Marche aléatoire de 10 particules indépendantes



Figure 5 : Diffusion d'une goutte d'encre dans de l'eau

2. Fondements

2.1 Théorème de conservation

La loi de conservation d'un quantité générique de densité ψ s'écrit

$$\frac{\partial \psi}{\partial t} + \nabla \cdot (\psi \mathbf{u}) = 0,$$

un cas particulier de loi de conservation est l'équation de continuité dans laquelle est la masse volumique à se conserver

$$rac{\partial\,
ho}{\partial t} +
abla\cdot\left(
ho {f v}
ight) = 0\,,$$

Une forme più générale est la suivante

$$\frac{\partial \psi}{\partial t} + \nabla \cdot (\psi \mathbf{u}) = \gamma.$$

dans laquelle on tient en compte aussi la présence éventuelle de puits et/ou sources de ψ , qui sont representés par le terme γ . Ce terme peut être décomposé en deux autres termes, une contribution non divergente ξ et la divergence d'un certain vecteur $-\chi$

$$\gamma = \xi - \nabla \cdot \boldsymbol{\chi}$$
.

pour obtenir

$$\frac{\partial \psi}{\partial t} + \nabla \cdot (\psi \mathbf{u}) + \nabla \cdot \chi = \xi,$$

qui est la forme la plus générale pour une équation de conservation.

Théorème de flux-divergence

http://fr.wikipedia.org/wiki/Théorème_de_flux-divergence

En <u>analyse vectorielle</u>, le **théorème de flux-divergence**, appelé aussi **théorème de** <u>Green-Ostrogradski</u>, affirme l'égalité entre l'intégrale de la <u>divergence</u> d'un <u>champ vectoriel</u> sur un volume dans \mathbb{R}^3 et le <u>flux</u> de ce champ à travers la <u>frontière</u> du volume (qui est une <u>intégrale de surface</u>). L'égalité est la suivante :

$$\iiint_{\mathcal{V}} \operatorname{div} \, \vec{F} \, \mathrm{d}V = \iint_{\Sigma} \vec{F} \cdot \mathrm{d}\vec{S}$$

où V est le volume de référence et S la surface qui entoure ce volume

En intégrant maintenant cette équation sur un volume fini de référence et en appliquant le théorème de flux-divergence, on obtient un forme intégrale du théorème de conservation

$$\frac{d}{dt} \int_{\mathcal{V}} \psi \, dV + \oint_{\mathcal{S}} \psi \, \mathbf{v} \cdot d\mathbf{S} + \oint_{\mathcal{S}} \boldsymbol{\chi} \cdot d\mathbf{S} = \int_{\mathcal{V}} \xi \, dV \,,$$

Cette formulation nous permet de mettre en évidence que la variation temporelle locale de la proprieté ψ dans le volume *V* (premier terme) est liée à la somme de trois termes ;

- un terme de transport ψv , lié à l'entraînement de la proprieté par le fluide en mouvement ;

- un terme de flux, i.e. des effects des actions de surface, liés à X qui génère une perte ou une augmentation de quantité dans des volumes finis d'éspace, mais, dans le cas que X=0 sur l'enveloppe du fluide, non pas forcement dans l'éspace occupé completement par le fluide . Il s'agit donc d'un terme de redistribution de la proprieté à l'interieur du fluide ou bien de distribution a cause d'actions qui cherchent d'introduire ou exporter à travers de l'enveloppe .

- un terme de dissipation ou de génération, i.e. effets des actions de volume, liés à ξ qui répresente la croissance ou la diminution de ψ dues à des agents distribués dans l'espace, qui pourraient être aussi nul complexivement, bien que dans la plus grande partie de cas ce terme represente le fait que la proprité ψ n'est pas conservée, et en tout cas n'est jamais conservé localement.



Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialité Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

On peut maintenant prendre la prendre la proprieté ψ comme

$$\psi = \rho S$$

avec *S* salinité de l'eau de mer mesurée en part per mille.

En appliquant la loi de la conservation de la masse et la définition de dérivée lagrangienne on a que

$$\begin{aligned} \frac{\partial(\rho S)}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho S \mathbf{u}) &= \rho \frac{\partial S}{\partial t} + S \frac{\partial \rho}{\partial t} + S \nabla \cdot (\rho \mathbf{u}) + \rho \mathbf{u} \cdot \nabla S = \\ &= \rho \left(\frac{\partial S}{\partial t} + \mathbf{u} \cdot \nabla S \right) + S \left(\frac{\partial \rho}{\partial t} + \nabla \cdot (\rho \mathbf{u}) \right) = \rho \frac{dS}{dt}. \end{aligned}$$

L'equation de conservation de la salinité devienne alors

$$\rho \, \frac{d \, S}{dt} + \nabla \cdot \, \boldsymbol{\chi} = \boldsymbol{\xi}$$

En générale on fait l'hypothèse que le flux d'une proprieté est proportionel en module et dirigé en sens opposé au gradient de la proprieté, i.e.

$$\boldsymbol{\chi} = -k_s \nabla S$$

avec k_s une costante de proportionalité. L'equation de conservation devient alors

$$\rho \frac{dS}{dt} = \nabla \cdot \left(k_s \nabla S\right) + \xi$$

et puisque on peut aussi considerer la variation spatiale de k_s negligeable,

$$\frac{dS}{dt} = \kappa_s \nabla^2 S + \frac{\xi}{\rho}$$

avec $\kappa_s = \frac{k_s}{\rho}$ coefficient de diffusivité moleculaire.

Les processus de diffusion moleculaire ont des échelles temporelles très longues par rapport à celle du mouvements et de la diffusion turbulente et dans la suite on les négligera, mais si le movement est absent alors sont les seuls responsables de la redistribution d'une certaine proprieté. En absence de sources/puits, la diffusion moleculaire, en accord avec le second principe de la thermodynamique, agit pour reduire les gradients du champs .

Il est util pour la suite d'étudier le cas de diffusion moleculaire dans un fluide à repos. Dans ces conditions on a

$$\frac{\partial S}{\partial t} = \kappa_s \nabla^2 S + \frac{\xi}{\rho} \,.$$

Si $\xi = 0$ un solution possible est la suivante

$$\mathcal{G}(\mathbf{r},t) = \frac{1}{(4\pi\kappa_s t)^{3/2}} e^{-\frac{r^2}{(4\pi\kappa_s t)}},$$

avec $r^2 = x^2 + y^2 + z^2$. Cette solution represente une gaussienne tridimensionel centrée dans l'orgine et avec variance $\sigma^2 = 2\kappa_s t$.

À l'état initiale la proprieté *S* est initialement toute concentrée dans un point (l'origine des axes pour simplicité), en suite la concentration de la proprieté *S*, s'étale avec une vitesse $\sqrt{\frac{2\kappa_s}{t}}$. Le rayon de

la region occupée par le fluide augmente avec la racine carrée du temps tandis que la vitesse d'expansion diminue avec la même quantité; en générale pour des valeurs réalistes du coefficient de diffusivité, le processus et très très lent .

En mer le coefficient de diffusion du sel κ_s vaut environ 1.5 10^{-9} m² s⁻¹. Cette valuer nous dit que une

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique,		Spécialité FLuides, Environnement et
chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Risques

« tache » d'eau salée d'un metre carré s'élargira par diffusion moluculaire d'un demi metre carré en 10 000 jours (1 jour = 86400 s ~10⁵ s)! Le coefficient de diffusion thermique κ_T vaut environ 1.5 10^{-7} m² s⁻¹. Cela comporte que la diffusion de la chaleur soit environ 100 fois plus rapide que celle du sel, restant toutefois très lente . Le coefficient de viscosité cinematique (i.e. de diffusion moleculaire de la quantité de mouvement) à la temperature de 20 °C et à une salinité de 39 °/₀₀ vaut 1.0 10^{-6} m² s⁻¹.

Cette lenteur des processus de transport permet l'utilisaiton des traceurs pour marquer le champ de mouvement (e.g. une veine de courant) .

En plus cette solution 3D homogène peut être décomposée dans le produit de trois solution unidimensionelles :

$$\mathcal{G}(\mathbf{r},t) = \frac{1}{(4\pi\kappa_s t)^{3/2}} \left(e^{-\frac{x^2}{(4\pi\kappa_s t)}} \right) \left(e^{-\frac{y^2}{(4\pi\kappa_s t)}} \right) \left(e^{-\frac{z^2}{(4\pi\kappa_s t)}} \right)$$

chacune d'entre elles étant la solution de l'équation de diffusion unidimensionelle

$$\frac{\partial S}{\partial t} = \kappa_s \frac{\partial^2 S}{\partial x_i^2} \,,$$

in cui $x_i = x, y, z$ per i = 1, 2, 3.

La solution trouvée permet de construire des solutions dans le cas où $\xi \neq 0$ à partir d'un certain instant initial ou si on a une concentration initiale S_o :

$$S(\mathbf{r},t) = \int_0^t \int_{\mathcal{V}} \mathcal{G}(\mathbf{r}-\mathbf{r}',t-t') \frac{\xi(\mathbf{r},t)}{\rho} d\mathbf{r}' dt + \int_{\mathcal{V}} \mathcal{G}(\mathbf{r}-\mathbf{r}',t) S_0(\mathbf{r}') d\mathbf{r}' \, .$$

Donc pour suivre l'evolution de la distribution d'une certaine substance qui diffuse, on peut considerer la distribution presente au début, ou ajoutée dans la suite, comme la somme de plusieurs sources ponctiformes, suivre l'evolution de chacune d'entre elles et enfin sommer tous les différents contibution au champs de concentration. La prevision de la diffusion est donc relativement simple, jusqu'à quand il n'y a pas de mouvement et de la turbulence .

2.2 La turbulence comme un processus stocastiques

La turbulence peut être considerée comme le résultat d'un flux instable, ou bien d'un flux dans lequel les perturbations infinitesimales dues à des mouvement à niveau moleculaire ont tendence à grandir, jusqu'à rejoindre une intensité comparable à celle de l'ecoulement de base .

Le passage de stable à instable est aleatoire, la vitesse à laquelle il y a les première phenomènes turbulents est en générale plus haute que la vitesse à laquelle l'écoulement revient à être laminaire .

En plus des vibrations, la rougosité des surfaces solides et d'autres irregularités peuvent favoriser la transisiton à l'état turbulent .

Le nombre de Reynolds fournit un seuil pour determiner le passage de laminaire à turbulent .

Quand un écoulement devient turbulent il n'a pas de sens de vouloir décrire son evolution dans tous ses détails vu que les fluctuations intéressent toutes les échelles spatiales et temporelles et aussi que ces fluctuations n'ont aucune regularité. On utilisera plutôt un approche probabiliste et on se concentre plutôt sur le mouvement moyen.

Moyenne temporelle :

$$\overline{\xi} = \frac{1}{T} \int_0^T \xi \ dt$$

Moyenne spatiale :

$$\overline{\xi} = \frac{1}{V} \int_{\mathcal{V}} \xi \ dV$$

avec *T* une période de temps assez longue pour comprendre un numéro assez grand des fluctuations qu'on veut négliger . avec V une région de l'espace avec volume *V* autour du point d'intérêt assez grande pour englober assez des fluctuations spatiales .

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique,		Spécialité FLuides, Environnement et
chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Risques

La moyenne d'ensemble $\langle \xi \rangle(\mathbf{r}, t)$ est définie comme la moyenne dans chaque instant de temps et pour chaque point de l'espace entre les valeurs obtenues par la répétition d'un nombre indéfini de fois de la même expérience .

Dans une situation stationnaire, l'hypothèse d'ergodicité considère $\overline{\xi} = \langle \xi \rangle$ pour permettre d'avoir des informations sur les moyennes d'ensemble à partire une seule expérience, à travers de moyennes temporelle ou spatiales .

http://fr.wikipedia.org/hypothèse_ergodique

L'hypothèse ergodique, ou hypothèse d'ergodicité, est une hypothèse fondamentale de la physique statistique. Elle fut formulée initialement par Boltzmann en 1871 pour les besoins de sa théorie cinétique des gaz. Elle s'appliquait alors aux systèmes composés d'un très grand nombre de particules, et affirmait qu'à l'équilibre, la valeur moyenne d'une grandeur calculée de manière statistique est égale à la moyenne d'un très grand nombre de mesures prises dans le temps. La première valeur est celle que permet de calculer la physique statistique, la seconde est proche de ce qu'on peut expérimentalement mesurer. L'hypothèse ergodique est donc fondamentale pour un bon rapprochement entre la théorie et l'expérience.

Un système pour lequel l'hypothèse ergodique est vérifiée sera qualifié de système ergodique. Dans la plupart des cas, il est très difficile de démontrer rigoureusement si un système est ergodique ou non. L'analyse mathématique de ce problème a donné naissance à la théorie ergodique qui précise la nature mathématique de l'hypothèse et donne des résultats sur ses conditions de validité. Mais l'hypothèse ergodique reste souvent une simple hypothèse, jugée vraisemblable a posteriori quand elle permet de faire des prédictions correctes. En ce sens, elle constitue un point faible de la physique statistique.

L'hypothèse d'ergodicité intervient également en traitement du signal, où elle consiste à admettre que l'évolution d'un signal aléatoire au cours du temps apporte la même information qu'un ensemble de réalisation. Elle est importante dans l'étude des chaînes de Markov, les processus stationnaires et pour l'apprentissage numérique. Dans l'étude de la turbulence, on aussi considère que cet hypothèse soit valable.

2.3 Approche Eulerienne et Lagrangienne dans la résolution de l'équation de conservation d'un soluté en cas d'écoulement turbulent

Comme vu dans l'introduction, la relation entre derivé totale par rapport au temp dans un système de reference Lagrangien et les derivées partielles par rapport au temps et à l'espace dans un système Eulerien est

$$\frac{d}{dt} = \frac{\partial}{\partial t} + \mathbf{v} \cdot \nabla$$

L'approche mathématique au problème de l'advection-dispersion peux donc être de deux types :

- schéma Eulerien : on assume un système de référence fixe ; les bilans de quantité de mouvement, d'énergie, de masse dependent des fluxes du fluide qui traversent le parois d'un volume V qui est fixe par rapport aux axes de référence . Dans un tel système on intègre les équations d'advection-diffusion .

- schéma Lagrangien : le fluide est interpreté come un ensemble de particules et à chaque particule sont attribuées des caractéristiques propres, comme une certaine concentration de polluant et une certaine aléatorieté dans la dynamique ; dans tel schéma on utilise le concept de trajectoire come le chemin d'une particule imaginaire ; le long des trajectoire sont simulée les transformations que les particules subissent en fonction des conditions ambiantes .

Approche Eulerien

Ce type d'approche est basé sur la résolution de la loi de conservation de la masse de chaque particule d'une certaine espèce (polluant, plankton, sel, etc.) à la quelle est associé une certaine concentration c(x,y,z,t). L'équation de conservation peut s'écrire :

$$\frac{\partial c}{\partial t} + (\mathbf{v} \cdot \nabla) c = \kappa_s \nabla^2 c + \frac{\xi}{\rho},$$

et on assume que la vitesse v peut être representé comme la somme d'une composante moyenne et d'une composante fluctuante (décomposition de Reynolds) :

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	2010-2011	Ingénierie
	Andros M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et
onimidae) prorodidae	Anulea M. Doylloll	Risques

$$\mathbf{v} = \overline{\mathbf{v}} + \mathbf{v}'$$

Tandis que \overline{v} represente la portion de l'écoulement qui peut être décrite avec des mesure experimentales ou calculé avec de modeles idrodynamiques, v' est une variable stochastique qui contient les informations sur la diffusion turbulente et dont la moyenne temporelle est nulle par définition $\overline{v'}=0$. De la même façon pour la concentration on écrit

$$c = \overline{c} + c'$$
 avec $\overline{c'} = 0$

Dans les mouvements turbulents en mer on a la superposition de plusieurs échelles temporelles avec une amplitude variable avec continuité et on ne peut donc pas fixer d'une façon univoque l'interval temporel T. Il dependra d'une choix arbitraire sur ce qu'on veut considerer mouvement moyen ou pas .

Une fois fixé T selon le problème en examen, on pourra formuler l'hypothèse que il est possible de decomposer le mouvement dans deux composantes :

- le mouvement moyen, lentement variable ;

- le mouvement turbulent, rapidement variable .

Enfin l'hypothèse ergodique comporte que

$$\langle \mathbf{v} \rangle = \overline{\mathbf{v}} \qquad \langle \mathbf{v}' \rangle = \overline{\mathbf{v}'} = 0 \qquad \langle c \rangle = \overline{c} \qquad \langle c' \rangle = \overline{c'} = 0$$

On remplaçant dans l'équation de conservation on obtient :

$$\frac{\partial \bar{c}}{\partial t} + \frac{\partial c'}{\partial t} + (\bar{\mathbf{v}} + \mathbf{v}') \cdot \nabla (\bar{c} + c') = \kappa_c (\nabla^2 \bar{c} + \nabla^2 c') + \frac{\xi}{\rho}$$
$$\frac{\partial \bar{c}}{\partial t} + \frac{\partial c'}{\partial t} + \bar{\mathbf{v}} \cdot \nabla \bar{c} + \bar{\mathbf{v}} \cdot \nabla \bar{c} + \mathbf{v}' \cdot \nabla \bar{c} + \mathbf{v}' \cdot \nabla c' = \kappa_c (\nabla^2 \bar{c} + \nabla^2 c') + \frac{\xi}{\rho}$$

on moyennant toute l'équation et en appliquant les definition ci-dessous

$$\frac{\partial \bar{c}}{\partial t} + \bar{v} \cdot \nabla \bar{c} + \bar{v} \cdot \nabla c' = \kappa_c (\nabla^2 \bar{c}) + \left(\frac{\xi}{\rho}\right)$$

on voit apparaître un "nouveau" terme, qui peut être re-écrit dans la façon suivante

$$\overline{\mathbf{v}' \cdot \nabla \mathbf{c}'} = \overline{\mathbf{v}' \cdot \nabla \mathbf{c}'} + \overline{\mathbf{c}' \nabla \cdot \mathbf{v}'} = \nabla \cdot \overline{\mathbf{c}' \mathbf{v}'}$$

étant que le terme $c' \nabla v' = 0$ vu que sin on applique la décomposition des vitesse à l'équation de continuité pour un fluide incompressible

$$\nabla \cdot \mathbf{v} = 0$$
, $\nabla \cdot (\overline{\mathbf{v}} + \mathbf{v}') = \nabla \cdot \overline{\mathbf{v}} + \nabla \cdot \mathbf{v}' = 0$ avec $\nabla \cdot \overline{\mathbf{v}} = \overline{\nabla \cdot \mathbf{v}} = 0$ et donc $\nabla \cdot \mathbf{v}' = 0$

Le terme $\overline{c'v'} = \langle cv' \rangle$ represente la diffusion turbulente ; la théorie *K* (ou fermeture newtonienne) suggère de prendre

$$\langle c' v' \rangle = -K \nabla \langle c \rangle$$

avec K tenseur diagonale de diffusivité turbulente, dont les élements sont estimés à partir de mesures spérimentales ou modèles : pour ce qui concerne les écoulements océaniques on distingue entre phenomènes horizontaux et phenomenes verticaux et donc

$$\langle c'u' \rangle = -K_H \frac{\partial c}{\partial x} \quad \langle c'v' \rangle = -K_H \frac{\partial c}{\partial y} \quad \langle c'w' \rangle = -K_V \frac{\partial c}{\partial z}$$

ou K_H , K_V sont les coefficients de diffusivité turbulente .

Vu que l'ordre de grandeur de ces coefficients est en générale de plusieurs ordres de grandeurs plus grand de celui des coefficients de diffusivité moleculaire, le terme relative à ces dernières termes peut être négligé .

La principale difference entre coefficients de diffusivité turbulente et moleculaire est que les premiers ne sont pas une caractéristique du fluide mais de l'écoulement ; souvent ils sont determinés à posteriori pour satisfaire les données experimentales . Les coefficients de diffusivité sont du même ordre de ceux de viscosité turbulente, qui est d'ailleurs la diffusivité de la quantité de mouvement .

En considérant par exemple des polluants qui ne se dégradent pas ($\langle \xi / \rho \rangle = \xi / \rho$), l'equation 3.5 devient

$$\frac{\partial \bar{c}}{\partial t} + \bar{v} \cdot \nabla \bar{c} = K_H(\nabla_H^2 \bar{c}) + K_V\left(\frac{\partial^2 \bar{c}}{\partial z^2}\right) + \left(\frac{\xi}{\rho}\right)$$

Les symboles qui indiquent la moyenne temporelle sont négligé, et le même est fait dans la litérature, mais il faut jamais oublier le raisonnement (e.g. décomposition de Reynolds) et les approximations (e.g. fluide incompressible) et les hypothèses (e.g. ergodicité) qui menènt à la formulation des équations de conservation d'un soluté où apparaissent les coefficients de mélange turbulent .

Des solutions de type $\langle c(\mathbf{r}, t) \rangle$ pour cette équation peut être trouvées analytiquement avec des opportunes hypothèses de simplification (e.g. stationairité) ou numériquement, avec différents méthode (différences finies, éléments finis, spettrale).

Approche Lagrangien

L'approche Lagrangien est basé sur l'équation de la dispersion d'un certain soluté caracterisé par la concentration c(x,y,z,t):

$$\langle c(\mathbf{r},t) \rangle = \int_{-\infty}^{t} \int_{\mathcal{V}} P(\mathbf{r},t \mid \mathbf{r}_{0},t_{0}) \xi(\mathbf{r}_{0},t_{0}) d\mathbf{r}_{0} dt_{0}$$

dans laquelle $P(\mathbf{r}, \mathbf{t} | \mathbf{r}_o, \mathbf{t}_o)$ est la densité de probabilité de transition qui établi la probabilité que une particule qui se trouve en r_o au moment t_o puisse se retrouver en r à l'instant t. Comme dans le cas eulerien, cette équation peut être intégrée analytiquement, en assumant pour P une certaine distribution de probabilité (souvent on utilise une gaussienne et on parle de modèles gaussiens) et des simplifications opportunes, ou bien avec une intégration numérique .

2.4 Modèles numériques à particules lagrangiennes

La dispersion peut être simulée avec des modèles à particules lagrangiennes dans deux façons :

- modèles à une seule particule : le mouvement de chaque particule est indépendant de celui des autres ;

- modèles à deux (ou plus) particules : reproduisent la dispersion relative entre les particules .

Das le modèles à une seule particule, les particules bougent à chaque pas de temps avec une vitesse v_e equivalente à la vitesse réelle v. Si v définit le déplacement d'une particule dans l'interval de temps $\Delta t = t_2 - t_1$ selon la relation

$$\mathbf{r}_2 = \mathbf{r}_1 + \int_{t_1}^{t_2} \mathbf{v}\big(\mathbf{r}(t), t\big) dt ,$$

la vitesse equivalente est définie comme :

$$\mathbf{v}_e = \frac{1}{\Delta t} \int_{t_1}^{t_2} \mathbf{v} \big(\mathbf{r}(t), t \big) \, dt \, .$$

Une estimation de v_e est faite en utilisant les mesures ou les modèles euleriens de v en définissant

$$\mathbf{v}_e = \overline{\mathbf{v}} + \mathbf{v}' \,,$$

où

- $\overline{\mathbf{v}}$ représente la partie déterministe du transport, basée sur les mesures euleriennes de courant ou fournie par un modèle hydrodynamique ;

- \mathbf{v}' répresente la vitesse de diffusion, i. e. une perturbation numérique artificiel qui est liée à l'intensité de la turbulence et aux charactéristiques des plus petits tourbillons qui ne sont pas considerée dans le champs moyen .

Pour estimer \mathbf{v}' il y a deux possibilités :

- dans le calcul déterministe on utilise une relation obtenue en partant de l'équation de la théorie *K* de la diffusion appliquée dans une maille de grille :

$$\mathbf{v}' = -\frac{\mathcal{K}}{c} \, \nabla \, c \,,$$

ou c est la concentration calculée à partir du nombre de particules dans la maille ;

- dans le calcule statistique il y a par contre une évaluation stochastique de v' en utilisant des méthodes appellées de type Monte Carlo .

Tiré de http://fr.wikipedia.org/wiki/Méthode_de_Monte-Carlo

On appelle méthode de Monte-Carlo toute méthode visant à calculer une valeur numérique, et utilisant des procédés aléatoires, c'est-à-dire des techniques probabilistes. Le nom de ces méthodes, qui fait allusion aux jeux de hasard pratiqués à Monte-Carlo, a été inventé en 1947 par Nicholas Metropolis[1], et publié pour la première fois en 1949 dans un article co-écrit avec Stanislas Ulam[2].

Les méthodes de Monte-Carlo sont particulièrement utilisées pour calculer des intégrales en dimensions plus grandes que 1 (en particulier, pour calculer des surfaces, des volumes, etc.).

La méthode de simulation de Monte-Carlo permet aussi d'introduire une approche statistique du risque dans une décision financière. Elle consiste à isoler un certain nombre de variables-clés du projet telles que le chiffre d'affaires ou la marge... et à leur affecter une distribution de probabilités. Pour chacun de ces facteurs, on effectue un grand nombre de tirages aléatoires dans les distributions de probabilité déterminées précédemment, afin de déterminer la probabilité d'occurrence de chacun des résultats.

Le véritable développement des méthodes de Monte-Carlo s'est effectué, sous l'impulsion de John von Neumann et Stanislas Ulam notamment, lors de la Seconde Guerre mondiale et des recherches sur la fabrication de la bombe atomique. Notamment, ils ont utilisé ces méthodes probabilistes pour résoudre des équations aux dérivées partielles dans le cadre de la Monte-Carlo N-Particle transport.

En <u>statistiques</u>, étant donné un échantillon aléatoire $(Y_i, X_i), i = 1, ..., n$ un modèle de régression simple suppose la <u>relation affine</u> suivante entre Y_i et X_i : $Y_i = aX_i + b, \qquad i = 1, ..., n$ La **régression linéaire** consiste à déterminer une estimation des valeurs a et *b* et à quantifier la validité de cette relation

des valeurs a et b et à quantifier la validité de cette relation grâce au **coefficient de corrélation linéaire**. La généralisation à p variables explicatives de ce modèle est donnée par

$$Y_i = a_0 + a_1 X_{i1} + a_2 X_{i2} + \ldots + a_p X_{ip}$$



et s'appelle la régression linéaire multiple.

Ce deuxième type d'approche est plus flexible et le plus utlisé dans plusieurs domaines .

La distribution de la vitesse des particules qui se disperdent dans un fluide en ecoulement turbulent peut être décrite en utilisant les modèles autoregressives.

Un processus autorégressif est un modèle de <u>régression</u> pour <u>séries temporelles</u> dans lequel la série n'est expliqueé par d'autres variables que par ses valeurs passées.

Le modèle autoregressives sont donc des modèles discrètes dans lesquels la valeur de la vitesse à un istant donné est un combinaison linéaire de ses valeurs dans le passé plus un terme aléatorire à l'instant donné .

Un modèle autroregressive d'ordre *p* est indiquée avec la sigle *AR*(*p*) et dans le cas de notre vitesse

$$\mathbf{v}'_{n} = \alpha_{1} \mathbf{v}'_{n-1} + \alpha_{2} \mathbf{v}'_{n-2} + \dots + \alpha_{p} \mathbf{v}'_{n-p} + \nu$$

avec v une vitesse stochastique aléatoire .

Modèles autoregressifs d'ordre zéro ou « random walk »

Dans ce type de modèles on fait l'hyporthèse que le mouvement brownien peut être décrit par un modèle autoregressive d'ordre zéro AR(0) en se disant que la composante stochastique de la vitesse de la particule est purement aléatoire à chaque instant, étant le résultat de collisions aléatoires avec les moclecules du fluide, i.e. :

$$v_n' = v$$

En utilisant l'analogie entre diffusion moleculaire et diffusion turbulente pour les particules immergées dans fluide en écoulement turbulent, on considère les déplacements dus aux tourbillons commes purement aléatoires . Un modèle numérique qui utilise cette approximation, calcules les déplacements d'une particule dans la façon suivante :

$$\mathbf{r}_{n+1} - \mathbf{r}_n = \overline{\mathbf{v}_n} \Delta t + \boldsymbol{\mu}_n$$

où $\mu = \nu \Delta t$. À chaque composante de $\mu = (\mu_x, \mu_y, \mu_z)$ on assigne une valeur tirée au sort en respectant une fonction de densité de probabilité choisie.

Modèles autorégressifs du premier ordre

Un modèle autorégressif du premier ordre, AR (1), s'applique si on considère les particules de polluant assez petites pour que les molécules qui sont autour produisent des variations aléatoires de

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

leur vitesse, mais aussi assez grandes pour que avvertissent le frottement avec les molécules du liquide qui provoque une réduction de leur vitesse.

L'équation du mouvement prend la forme de l'équation stochastique de Langevin

$$\frac{d\mathbf{v}'}{dt} = -\beta \mathbf{v}' + \mathbf{v}$$

Dans cette équation l'accélération de la particule est séparée en deux termes qui décrivent différemment l'interaction entre chaque particule et le reste du fluide:

 $\beta v'$ décrit le comportement du fluide comme un milieu continu, macroscopique, qui exerce sur la particule une force de frottement proportionnelle à sa vitesse;

 ν est un terme rapresentant le forçage stochastique dû aux collisions, qui décrit donc le comportement du fluide comme un ensemble de variations aléatoires en raison de l'accélération stochastique de la particule.

Le déplacement d'une particule immergée dans un fluide en mouvement avec une vitesse \overline{v} sera alors donné par la somme de la vitesse de l'écoulement du fluide et de la composante aléatoire décrite par l'équation stochastique de Langevin . Il faudra donc résoudre numériquement le système :

$$\mathbf{r}_{n+1} - \mathbf{r}_n = [\mathbf{v}_n + \mathbf{v}'_n] \Delta t$$
$$\mathbf{v}'_n - \mathbf{v}'_{n-1} = -\beta [\mathbf{v}'_{n-1} + \mathbf{v}_n] \Delta t$$

La deuxième équation devient

$$\mathbf{v}'_{n} - \mathbf{v}'_{n-1} = (1 - \beta \Delta t) \mathbf{v}'_{n-1} + \mathbf{v}_{n} \Delta t = \Phi \mathbf{v}'_{n-1} + \mathbf{v}_{n} \Delta t$$

Etant la série $\{v_n\}$ purement aléatoire et stationaire et avec moyenne nulle, la moyenne d'ensemble

$$\langle \mathbf{v}'_n \rangle = \Phi \langle \mathbf{v}'_{n-1} \rangle$$

et à l'état stationaire on aura $\langle v'_n \rangle = 0$. La covariance sera

$$\langle \mathbf{v}'_{n}\mathbf{v}'_{n-1}\rangle = \Phi \langle \mathbf{v}'^{2}_{n-1}\rangle$$

étant donné que le terme $\langle \boldsymbol{v}_n \boldsymbol{v'}_n \rangle = 0$, puisque \boldsymbol{v} est indépendant de $\boldsymbol{v'}$. À l'état stationaire, en appelant la covariance $C_o = \langle \boldsymbol{v'}_n^2 \rangle$ la formule précédante peut être écrite dans la forme

 $C_1 = \Phi C_o$

et plus en générale

$$C_k = \Phi C_{k-1}$$
 oubles $C_k = \Phi^k C_o$

On peut definir un coefficient de correlation

$$\rho_k = \frac{C_o}{C_k} = \Phi^k$$

qui, puisque $|\Phi| < 1$, aura l'evolution montrée en figure ci-contre

La variance de $\{\mathbf{v}'_n\}$ est liée à celle de $\{\mathbf{v}_n\}$ par la relation suivante dans laquelle $2\Phi\langle \mathbf{v}_n \mathbf{v}_{n-1}\rangle = 0$

$$\langle \mathbf{v'}_{n}^{2} \rangle = \Phi^{2} \langle \mathbf{v'}_{n-1}^{2} \rangle + \langle \mathbf{v}_{n}^{2} \rangle$$
 oubles $\langle \mathbf{v'}_{n}^{2} \rangle = \frac{1}{1 - \Phi^{2}} \langle \mathbf{v}_{n}^{2} \rangle$



Figura 3.4: Andamento del coefficiente di correlazione.

20

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et
		RESQUES

La série $\{v'_n\}$ peut donc être calculé par iteration :

$$v'_{1} = \Phi v'_{o} + v_{1}$$

$$v'_{2} = \Phi^{2} v'_{o} + \Phi v_{1} + v_{2}$$
...
$$v'_{n} = \Phi^{n} v'_{o} + \sum_{i=0}^{\infty} \Phi^{i} v_{n-1}$$

mais puisque Φ^n decroit rapidement, v_n perd rapidement mémoire de son état initial. Asymptotiquement (en regime stationaire) on aura

$$v'_n \simeq \sum_{i=0}^{\infty} \Phi^i v_{n-1}$$

La série $\{v'_n\}$ tend donc a être une moyenne mobile pesée exponentialement sur l'hystoire passée de $\{v_n\}$.

Implémentation d'un modèle « random walk »

Pour le moment on considère vitesse moyenne nulle, en se mettant vraiment dans les conditions comparable à la diffusion d'une goutte d'encre dans un verre d'eau.

On aura alors que notre modèle est simplement

 $\boldsymbol{r}_{n+1} - \boldsymbol{r}_n = \boldsymbol{\mu}$

Il faut maintenant calculer μ .

De vrais nombres aléatoires peuvent être produits avec du matériel qui tire parti de certaines propriétés physiques stocastiques (e.g. bruit d'une résistance), mais cela serait peu pratique pour un code numérique. Alors on utilise des générateur de nombres pseudo-aléatoires, pseudorandom number generator (PRNG) en anglais, qui est un algortihme qui génère une séquence de nombres présentant certaines propriétés du hasard. Par exemple, les nombres sont supposés être approximativement indépendants les uns des autres, et il est potentiellement difficile de repérer des groupes de nombres qui suivent une certaine règle (comportements de groupe). Cependant, il faut pas oublier que les sorties d'un tel générateur ne sont pas entièrement aléatoires ; elles s'approchent seulement des propriétés idéales des sources complètement aléatoires. John von Neumann insista sur ce fait avec la remarque suivante : « Quiconque considère des méthodes arithmétiques pour produire des nombres aléatoires est, bien sûr, en train de commettre un péché ». Une analyse mathématique rigoureuse est nécessaire pour déterminer le degré d'aléa d'un générateur pseudo-aléatoire.

Les méthodes pseudo-aléatoires sont souvent employées sur des ordinateurs, dans diverses tâches comme la <u>méthode de Monte-Carlo</u>, la simulation ou les applications <u>cryptographiques</u>.

La plupart des algorithmes pseudo-aléatoires essaient de produire des sorties qui sont uniformément distribuées, typiquement avec distribution de probabilité uniforme entre les valeurs 0 et 1, tandis que pour la diffusion dans un liquide on a plutôt nécessité de avoir une densité de probabilité gaussienne.

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialité Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Obtention d'un tirage d'une loi normale à partir d'un tirage d'une loi uniforme.

Afin d'obtenir un tirage gaussien, d'espérance et d'écart type paramétrable, une manipulation du tirage uniforme est à effectuée :

Une variable r possède une distribution de probabilité uniforme, entre 0 et 1. On définit une variable r'=r-1/2, qui aura alors une distribution de probabilité uniforme entre -1/2 et 1/2, une moyenne <r'>=0 et une variance :

$$\sigma^{2} = \int_{-t/2}^{t/2} dr = \left[\frac{r^{3}}{3}\right]_{-t/2}^{t/2} = 1/12$$

Considérons maintenant la variable R définie tel que

$$R = \sum_{i=1}^{n} r'_{i}$$
$$< R > = \sum_{i=1}^{n} < r'_{i} >$$

 $\sigma_{R}^{2} = \sum_{i=1}^{n} \sigma_{r'i}^{2}$

On a donc

En sommant des nombres r' tirés uniformément entre
$$-1/2$$
 et $+1/2$, on change la distribution de probabilité : une suite de n variable aléatoire indépendante (comme R) tend pour $n \rightarrow \infty$ a une distribution gaussienne G(, σ^2). Lorsque n est grand, R a effectivement plus de chance d'être égale à 0 qu'à 1/2 (où il faudra n tirages de r' égal à1/2 !).

Si nous prenons n=12, nous avons $\langle R \rangle = 0$ et $\overset{\sigma^2}{R} = 1$, nous tombons sur le théorème centrale limite.

Nous pouvons calculer maintenant le nombre g tel que

Le nombre g est alors un nombre tiré d'une distribution de probabilité gaussienne approximativement avec une moyenne nulle et un écart type σ , comme le montre la figure 1.

 $g = \begin{bmatrix} \sum_{i=1}^{12} r^{i} \\ r^{i} \end{bmatrix} \sigma$

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Marche aléatoire à deux dimensions d'espace

Afin de simplifier la modélisation du mouvement brownien, nous considérerons tout le long de notre étude un espace à deux dimensions spatiale seulement. Considérons le cas d'une seule particule isolée pour l'instant. Cette particule décrit une marche aléatoire quand chaque pas est de direction aléatoire et de longueur aléatoire. Par exemple si l'on note (xi, yi) les coordonnées du point après i pas, alors le $(i+1)^{eme}$ pas est tel que :

 $\begin{array}{l} x(i+1) = x(i) + depx \\ y(i+1) = y(i) + depy \end{array}$

Où depx et depy sont des variables aléatoires tirées de la distribution gaussienne énoncée auparavant, centrée en 0 et d'écart type 1 (*devst* dans le code). Le chemin parcouru par la particule est une marche aléatoire à pas indépendants que l'on peut visualiser sur la figure (2) :

Figure 2 : Marche aléatoire dune particule dans un espace à 2 dimensions

Il suffit alors d'implémenter une boucle supplémentaire afin de modéliser le mouvement de plusieurs particules indépendantes (*ipmax* représente le nombre de particules).

Figure 3 : Marche aléatoire de 10 particules indépendantes

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Calcul de la concentration spatiale

On a obtenu le tracé de plusieurs particules, au cours du temps. Nous souhaitons cependant axer notre étude sur le phénomène de diffusion. Pour ce faire, il est utile d'imaginer un petit domaine, de forme arbitraire, entourant un espace où les particules peuvent diffuser. Nous avons choisis ici un carrée, de côté 100 unités arbitraires (*la matrice CONC dans le code*). Nous voulons donc afficher la concentration dans l'espace à chaque instant it. Pour cela, il faut d'abord inverser la boucle temporelle (*it dans le code*) avec la boucle sur les particules (*ip dans le code*). Ensuite nous centrons initialement toutes les particules en (50,50) (pour it=1) et nous les faisons bouger (d'un déplacement *depx* et *depy*).

Il ne nous reste maintenant plus qu'à augmenter le nombre de particules représentant la goutte d'encre.

La figure 5 montre 9 étapes de la diffusion d'une goutte d'encre au cours du temps. La goutte d'encre est d'abord centrée en (50,50), puis diffuse dans la boite.

Figure 5 : Diffusion d'une goutte d'encre dans de l'eau

En suivant la concentration le long de l'axe horizontal et vertical (croix rouge sur la figure 5), et en la comparant avec la gaussienne théorique, on obtient la figure 6.

Figure 6 : Concentration (courbe en bleu) le long d'un ave horizontal (à gauche) et vertical (à droite) comparée à la gaussienne théoriqu (en rouge) à l'instant it=300

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

La figure 2 nous montre la marche aléatoire d'une particule brownienne. Bien que toutes les directions soient équivalentes, la marche aléatoire ne révèle aucune isotropie. En fait la marche aléatoire n'est que statistiquement isotrope ; c'est-à-dire que l'isotropie ne se révèle que sur un grand nombre de marches. C'est ce que nous dévoile la figure 5 qui nous montre l'évolution d'une goutte d'encre plongée dans un fluide. Nous constatons aisément que cette goutte d'encre diffuse au cours du temps, c'est-à-dire qu'elle se répand, se propage, jusqu'à obtenir un espace idéologiquement homogène. Nous constatons maintenant que l'étalement ne suit pas une direction particulière mais toutes les directions de l'espace. L'isotropie se révèle macroscopiquement car il s'agit d'une propriété statistique.

Nous pouvons constater également sur la figure 5 que l'étalement de la goutte d'encre diminue au cours du temps. Effectivement, Dans un fluide fermé, l'équation de diffusion proposé par A. Fick est égale à :

$$\frac{\partial S}{\partial t} = k_{\mathcal{B}} \cdot \nabla^2 S + \xi$$

Avec ks coefficient de diffusion, ∇^2 opérateur Laplacien, ξ la source et le puit.

Lorsqu'il n'y a pas de source ni de puit, $\xi=0$, une solution possible de l'équation de diffusion est :

$$K(x,t) = \frac{1}{(4,\pi,\log,t)^{1/2}} \exp^{-t^{x/}(4\log,0)}$$
(1)

Où r*=x* (pour un espace à 1 dimensions)

Cette solution représente une gaussienne tridimensionnelle de variance

 $\sigma^{2} = 2.ks.t$

L'écart-type σ (grandeur mathématique qui décrit l'étalement) est proportionnel à la racine carrée du temps, fonction dont la croissance est très forte avant de devenir quasi nulle. Au cours du temps, l'écart type va augmenter rapidement, c'est ce qui va faire diffuser notre goutte d'encre. L'écart-type augmente de moins en moins rapidement d'où une diffusion de plus en plus lente.

En remplaçant le terme 2.ks.t par σ^* dans l'équation 1, nous obtenons une gaussienne de formule :

$$f_{z} = \frac{1}{(2 \cdot \pi \cdot \sigma^{2})} \cdot \exp\left(-\frac{\tau^{2}}{2 \cdot \sigma^{2}}\right) \quad (2)$$

Les courbes de la figure 6 permettent de comparer la densité des particules le long de l'axe horizontal et vertical de la boite avec la distribution théorique que l'on souhaite observée, à partir de l'équation gaussienne (2) (en prenant $r^*=(x-50)^2$ pour centrer la gaussienne en 50). Les courbes concordent bien, la modélisation est donc réussie.

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialité Oceanographie Physique,		Spécialité FLuides, Environnement et
chimidue, Brorogidue	Andrea M. Doglioli	Risques

Implementation d'un modèle d'advection-diffusion

Maintenant on se focalise sur la partie d'advection.

L'équation qu'il faut résoudre numériquement pour un modèle lagrangien à 1 seule particule est

$$\frac{dX}{dt} = V_a(X, t) + V_d(X, t)$$

avec X position de la particule, Va vitesse d'advection et Vd vitesse stocastique liée à la turbulence. En considerant manitenant V=Va+Vd et en mettant l'équation en forme intégrale on a

$$\mathbf{X}(\mathbf{t}^{n+1}) = \mathbf{X}(\mathbf{t}^{n}) + \int_{\mathbf{t}^{n}}^{\mathbf{t}^{n+1}} \mathbf{V}(\mathbf{X},\mathbf{t}) d\mathbf{t} \quad (1)$$

plusieurs methodes peuvent être utilisée pour résoudre cette équation.

Here Δt is the time step with $\Delta t = t^{n+1} - t^n$ and n is the time index such that $t^n = n \Delta t$

Methode d'Euler

Cette methode est largement utilisé car très simple à coder. En générale on écrit le schéma numérique dans la forme

 $X^{n+1} = X^n + V(X^n, t^{n+1}) \Delta t$

Un avantage de cette méthode est que on a besoin d'un seul champs de vitesse (la vitesse a un instant donné), i.e. $V(X, t^{n+1})$.

En pratique pour une particule qui se trouve dans une certaine position il faut interpoler le champ de vitesse des quatre points de grille qui l'entourent.

Une méthode est celle de effectuer une moyenne pesée par rapport à la distance entre la particule et les points de grille.

Le coefficients, ou poids (*weight*), sont proportionels à l'inverse de la distance et peuvent être calculé avec la formule suivante

 $v_{det} = w_1 \ v_{i,j}^{mike} + w_2 \ v_{i+1,j}^{mike} + w_3 \ v_{i+1,j+1}^{mike} + w_4 \ v_{i,j+1}^{mike} \ ,$

I pesi w_k (k = 1, 2, 3, 4), inversamente proporzionali alla distanza d_k dai corrispondenti punti di griglia, vengono calcolati mediante la formula numerica

$$w_k = \frac{d_1 d_2 d_3 d_4}{d_k (d_1 d_2 d_3 + d_1 d_3 d_4 + d_1 d_2 d_4 + d_2 d_3 d_4)} \qquad \text{con } k = 1, 2, 3, 4$$

Le defaut principal de la methode d'Euler est sa faible precision (ordre 1) qui fait que les trajectoires peuvent s'ecarter rapidement de la solution exacte si le pas de temps n'est pas assez petit.

La methode de Runge-Kutta

Les méthodes de Runge-Kutta sont des méthodes d'analyse numérique d'approximation de solutions d'équations différentielles. Elles ont été nommées ainsi en l'honneur des mathématiciens Carl Runge et Martin Wilhelm Kutta lesquels élaborèrent la méthode en 1901.

Ces méthodes reposent sur le principe de l'itération, c'est-à-dire qu'une première estimation de la solution est utilisée pour calculer une seconde estimation, plus précise, et ainsi de suite.

Selon le nombre d'itérations on parle d'ordre différent. La méthode de Runge-Kutta d'ordre 1 (RK1) est équivalente à la méthode d'Euler.

La méthode de Runge-Kutta classique d'ordre quatre est un cas particulier d'usage très fréquent. Dénoté RK4, il peut être écrit de la façon suivante :

$$X^{n+1} = X^n + \frac{1}{6}(a+2b+2c+d)$$

avec

$$\mathbf{a} = \Delta \mathbf{t} \left[\mathbf{V} \left[\mathbf{X}^{n}, \mathbf{t}^{n} \right] \right]$$

$$\mathbf{b} = \Delta \mathbf{t} \left[\mathbf{V} \left[\mathbf{X}^{n} + \frac{1}{2} \mathbf{a}, \mathbf{t}^{\frac{n+1}{2}} \right] \right]$$

$$\mathbf{c} = \Delta \mathbf{t} \left[\mathbf{V} \left[\mathbf{X}^{n} + \frac{1}{2} \mathbf{b}, \mathbf{t}^{\frac{n+1}{2}} \right] \right]$$

$$\mathbf{d} = \Delta \mathbf{t} \left[\mathbf{V} \left[\mathbf{X}^{n} + \mathbf{c}, \mathbf{t}^{n+1} \right] \right]$$

L'idée est que la valeur suivante (Xn+1) est approchée par la somme de la valeur actuelle (Xn) et du produit de la taille de l'intervalle Δt par la pente estimée (i.e. la vitesse, qui est la dérivée de la position). La pente est obtenue par une moyenne pondérée de différentes pentes :

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

a est le déplacement basé sur la pente au début de l'intervalle ;

b est le déplacement basé sur la pente au milieu de l'intervalle de temps et au point au milieu du déplacement *a* calculé par le biais de la méthode d'Euler ;

c est de nouveau le déplacement basé sur la pente au milieu de l'intervalle de temps, mais au point obtenu cette fois en utilisant le déplacement *b*;

d est le déplacement à la fin de l'intervalle basé sur la pente au milieu de l'intervalle de temps et au point au milieu du déplacement *c*.

Dans la moyenne des quatre pentes, un poids plus grand est donné aux pentes au point milieu.

pente = (a + 2b + 2c + d)/6.

http://rainman.astro.uiuc.edu/ddr/ddr-galaxy/parameters.html

La méthode RK4 est une méthode d'ordre 4, ce qui signifie que l'erreur commise à chaque étape est de l'ordre de h5, alors que l'erreur totale accumulée est de l'ordre de h4.

Le problème est que cette méthode nécéssite des vitesses au temps intermediaires entre 2 pas temporels. Alors il faut ne pas seulement interpoler sur l'horizontale mais aussi dans le temps. L'interpolation dans le temps doit aussi assurer la même précision que celle de la méthode d'intégration. Alors une interpolation du 4eme ordre est

$$V^{\frac{n+1}{2}}(X) = \frac{5}{16} V^{n+1}(X) + \frac{5}{16} V^{n}(X) - \frac{5}{16} V^{n-1}(X) + \frac{1}{16} V^{n-2}(X)$$

Du pont de vu informatique cela implique que il faut garder aussi en mémoire plus d'information, pratiquement tout les quatres champs de vitesses pour la durée de la simulation, parce que on peut pas savoir a priori où ira la particule, et donc avoir plus de mémoire vive.

La méthode de Adams-Bashford-Multon (ABM)

 $m \pm 1$

Cette méthode est basée sur 2 étapes : une partie predictive (Adams-Bashfod method) et une partie corrective (Adams-Multon method).

La partie predictive s'obtient en faisant une interpolation polynomiale de la variable V(X,t) à travers les points *Xn*, *Xn*-1, *Xn*-2 et *Xn*-3 et après en intégrant l'equation (1) entre *Xn* et *Xn*+1

$$\tilde{X}^{n+1} = X^n + \frac{\Delta t}{24} \left(55V^n - 59V^{n-1} + 37V^{n-2} - 9V^{n-3} \right)$$
(6)

La partie corrective s'obtient en faisant une interpolation polynomiale de la variable V(X,t) à travers

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
Spécialité Océanographie Physique,	2010-2011	Ingénierie
	Androo M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et
chimidae' prorodidae	Andrea M. Dogitott	Risques

les points $\sim Xn+1$ (que on vient de calculer), Xn, Xn-1 et Xn-2 et en intégrant l'eq(1) entre Xn et Xn+1

$$X^{n+1} = X^{n} + \frac{\Delta t}{24} \left(9 \tilde{V}^{n+1} + 19 V^{n} - 5 V^{n-1} + V^{n-2}\right)$$
(7)

where $\tilde{\mathbf{V}}^{n+1} = \mathbf{V} \left(\tilde{\mathbf{X}}^{n+1} , \mathbf{t}^{n+1} \right)$.

La methode ABM est du 4 ordre et son erreur est donc du 5 ordre. Avec l'expansion en série de Taylor on peut déduire les erreurs sur la partie predictive

$$X(t^{n+1}) - \tilde{X}^{n+1} \approx \frac{251}{720} X^{(5)^n} (\Delta t)^5$$
 (8)

et sur la partie corrective

$$X(t^{n+1}) - X^{n+1} \approx -\frac{19}{720} X^{(5)^n} (\Delta t)^5$$
 (9)

avec X(tn+1) à indiquer le vrai valeur En mettant ensemble les eq 8 et 9

$$X(t^{n+1}) = \frac{251}{270} X^{n+1} + \frac{19}{720} \tilde{X}^{n+1}$$
(10)

Combine Eq. (6), (7) and (10), we can finally derive the advanced ABM scheme.

$$\mathbf{X}^{n+1} = \frac{1}{270} \left\{ 19 \,\tilde{\mathbf{X}}^{n+1} + 251 \left[\mathbf{X}^n + \frac{\Delta \mathbf{t}}{24} \left| 9 \,\tilde{\mathbf{V}}^{n+1} + 19 \mathbf{V}^n - 5 \mathbf{V}^{n-1} + \mathbf{V}^{n-2} \right| \right\}$$
(11)

Here \tilde{X}^{n+1} is computed using Eq. (6). Special attention should be concerned that the scheme is not self starting. Therefore the RK method is needed to initiate the sheme, i.e. the locations in the first four time step are computed using the RK method.

One velocity field $V(X, t^{n+1})$, the previous particle position X^n and four previous particle velocities $(V(X^n, t^n), V(X^{n-1}, t^{n-1}), V(X^{n-2}, t^{n-2})$ and $V(X^{n-3}, t^{n-3})$ are needed to calculate the new particle position. In a 3D flow field, the total internal memory usage for the advanced ABM scheme is as $(\text{memory} \le N_f + 15N_p \text{ words})$.

In general, the storage for the field information is much greater than the number of particles. Therefore, on memory considerations alone, the Euler scheme and the advanced ABM scheme are much less required than the RK scheme.

During one timestep particle integration, the Euler scheme only need to evaluate one new function, however, the RK scheme involves four velocity evaluations, and the advanced ABM scheme adds one velocity evaluation. Therefore, on numerical computation considerations alone, the Euler scheme is the most efficient scheme. And the advanced ABM scheme is efficiently faster than the RK scheme.

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialite Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Qiu, Z.F., Doglioli, A.M., He, Y.J., Carlotti, F.(2011), *Lagrangian model of Zooplankton dispersion: numerical schemes comparisons and parameter sensitivity tests*. Chin. J. Oceanol. Limn., Vol. 29/2, pp.438-445, doi: 10.1007/s00343-011-0015-9

Fig.1 Circular flow field given by Eq.8 for (a=0, b=0.001)and the trajectories of the 1000 particles starting in a 10 m diameter circular cluster centered at the point (1 500, 0)

The simulations with dt=60 s of the Euler method and the advanced Adams-Bashfold-Moulton scheme are marked in red and black, respectively

Fig.4 Trajectories of the 21 particles tracked 15 days with three different time steps

The initial locations are marked in black circulations and lines in black, green and red represent the trajectories of particles simulated with time steps dt=60 s, dt=300 s and dt=900 s, respectively

We performed a convergence test where all 1 000 particles were tracked for 5 h using the three schemes, with different time steps. The errors were computed using Eq.10 and are presented in Fig.3. The RK scheme and the advanced ABM scheme can attain very high precision. For example the errors were 3.6E-06 and 5.0E-05 with dt=100 s, respectively. Note that to reach an error of 0.025,

Fig.2 Error evaluations for the Euler method, the Runge-Kutta scheme and the advanced Admas-Bashfold-Moulton scheme simulated with the time step dt=60 s

Fig.5 Depth variations of the 5 particles (of total 21) simulated with three different time steps The lines in black, green and red represent the depth variations of the particles simulated with time steps d=60s, d=300s and d=900s, respectively

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialite Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialite Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
Spécialité Océanographie Physique,	2010-2011	Ingénierie
		Spécialité FLuides, Environnement et
chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Risques

... mais inadaptée pour les études aux échelles régionales et côtières 🏻 🕂

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER 2010-2011	Master Mécanique, Physique et Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	2010-2011 Andrea M. Doglioli	Ingénierie Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Seminar

Title

Modelling of aquaculture waste dispersion and benthic degradation in Ligurian coastal waters

Authors

Patrizia De Gaetano, Andrea M. Doglioli, Marcello G. Magaldi, Paolo Vassallo, Marco Bartoli

Abstract

A new numerical benthic degradative module FOAM (Finite Organic Accumulation Module) has been coupled with the advection-dispersion model POM-LAMP3D in order to improve the prediction of the potential impact of marine fish farms. Moreover real historic current-meter data are employed to force the hydrodynamic and dispersion simulations and recent measurements of settling velocity values specifically targeting Mediterranean fish species are considered.

FOAM uses the output of the other functional units of the modeling framework to calculate the organic load on the seabed. It considers the natural capability of the seafloor in absorbing part of the organic load. Different remineralization rates reflect the sediment stress levels and are used to compute the organic carbon concentration remaining on the seabed after degradation. Two sampling campaigns have been performed in a typical Mediterranean fish farm in the warm and cold season in 2006 in order to measure the benthic response to the organic load and the mineralization rates in the Mediterranean conditions. Organic degradation for both uneaten feed and faeces is evaluated by changing release modality (continuous and periodical) and by varying the settling velocities. The results show that in the Mediterranean conditions, the benthic response to the organic response to the organic enrichment of the bottom depends on water temperature.

We find that the introduced modeling framework successfully improves capability predictions. It can therefore represent an important tool in decision making processes, for planning and monitoring purposes.

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	2010-2011	Ingénierie
	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

pelle

C

N

Model Validation - Circulation Current measurements Model output Winter Steiner Autumn Operating

bit cycla 0.076 0.103 - 0.088 istd) (std) (std) (std) (std) (std) (std) - 0.084 - (0.071) 0.075 0.065 0.070 0.009 - - 0.082 - 0.024 1 (0.052) (0.052) (0.057) (0.054) - - 0.024 3tb<>5tb (sta) - - 0.024 - 0.024 - 0.024
$ \begin{array}{c c c c c c c c c c c c c c c c c c c $
0.075 0.063 0.070 0.009 5th cyde 0.059 0.082 - 0.067 1 (0.065) (0.052) (0.062) (0.057) (0.054) (0.054) (0.054) (0.054) 3tb - 5tb 0.054 0.078 - 0.061
(0.065) (0.052) (0.057) (0.054) (0.066) . (0.034) 3th - 5th 0.064 0.078 .
$3th \rightarrow 5th$ 0.064 0.078 0.061
cycles (0.042) (0.050) (0.034)
cycles (0.022) (0.050)

Wastes Particle	
620000 Numeric	al particle released
Uneaten feed	Faecal matter
ed conversion factor =1.3 kg t/kg fish of feed supplied = 5%	Faecal production = 1.9 g/kg fish
feed = 45%	% organic carbon= 28%

Settling velocity

uneaten feed and faeces values specifically targeting Mediterranean fish

V dSSd110 G	ellets	Faccal pel	lets
Diameter (mm)	$V_{\rm anf}~~({\rm m~s^{-1}})$	Fish species [size (g)]	$V_{\rm and}~~({\rm m~s^{-1}}$
3	0.087	S. Aurota [380]	0.004
3.5	0.118	S. Aurata [60]	0.005
4.5	0.103	D. Labraz [280]	0.006
5	0.144	D. Labrar [80]	0.007
6	0.088	0.02	

Model Validation - Dispersion

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	2010-2011	Ingénierie
	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique	2010-2011	Ingénierie
	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Seminar

Title

The influence of hydrodynamic processes on zooplankton transport and distributions in the North Western Mediterranean Sea: estimates from a Lagrangian model

Authors Z. F. Qiu, <u>A. M. Doglioli</u>, Z.Y.Hu, P. Marsaleix, F. Carlotti

Abstract

A Lagrangian module has been developed to simulate the transport and distributions of zooplankton individuals coupling with the 3D circulation model SYMPHONIE. The influence of hydrodynamic processes on zooplankton transport and distributions in the North Western Mediterranean Sea (NWMS) has been investigated from March to August 2001. The individuals are either considered as passive particles or able to realize diel vertical migrations (DVM) with a simple swimming pattern. The individuals are released every 3 days from two areas: the surrounding of the DYFAMED sampling station in the central Ligurian sea and the plume of the Rhone river. The individuals are tracked during 40 days. Results suggest strong seasonal patterns appear in the distributions of the individuals released at DYFAMED sampling station. Individuals could be spread all over the NWMS basin after 40 days but different patterns occurs following the season, the depth of release of the individuals, and the capacity of DVM or not. An offshoreshelf transport only occur in April and May with particles ending in the Gulf of Lions (GoL) in low concentrations. For the other months, the north current can be properly considered as a barrier for particles entering into the GoL from the offshore sea. At the end of the 40 days, passive individuals released in the plume of the Rhone River are spread on the GoL shelf or in the Catalan sea. Following the season between a quarter to an half of the initial released individuals stay in the Gulf. Simple DVM behavior does not increase the retention on the shelf.

Master d	l'Océanographie
----------	-----------------

Spécialité Océanographie Physique, Chimique, Biologique

 After 40 days, 1/4~1/2 particles remain in the GoL. The GoL could be considered as a retention area for the zooplankton transport and distributions. Weak seasonal patterns appear in the final distributions of the particles. No one particle enters into the Ligurian Sea during the simulations. 	<text><text><figure><image/></figure></text></text>	
<text><text><figure></figure></text></text>	Conclusion A Lagrangian module has been developed to simulate the transport and distributions of zooplankton individuals coupling with SYMPHONIE Strong seasonal patterns appear in the distributions of the individuals released at DYFAMED sampling station. Individuals could be spread all over the NWMS basin after 40 days but different patterns occurs following the season, the depth of release of the individuals, and the capacity of DVM or not. 	
 An offshore-shelf transport only occur in April to June. In the other months, the North Current can be properly considered as a barrier for particles entering into the GoL from the offshore sea. At the end of the 40 days, passive individuals released in the plume of the Rhone River are spread on the GoL shelf or in the Catalan sea. Following the season between a quarter to a half of the initial released individuals stay in the Gulf. Simple DVM behavior does not increase the retention on the shelf. 	Next Step • Random Walk Scheme • Nest codes • Individual Based Model •	

4 Modélisation couplée physique/biogéochimie

Lagrangian particle-tracking models coupled with hydrodynamic models are particularly efficient tools to examine the role played by various physical processes, to study transport processes over an entire basin and to simulate complex and interactive processes acting at different scales.

Indeed the Lagrangian technique allows simplicity in adding different components: on the basis of a purely passive particle advection, modelers can linearly add sub-grid diffusion and biological behavior with different degrees of complexity.

In the following we concentrate on the coupling Eulerian and Lagrangian hydrodynamics.

As pointed out by Miller_MarEcolProgSer07_ContributionIBMUnderstandingRecruitment.pdf in a recent review paper on application of Individual Based Models (IBM) in fish recruitment studies, that models are frequently described as coupled physical–biological models, but, except some works (e.g. Hinckley96, Mullon03, Guizen06), the coupling of numerical simulation models was typically offline rather than in real time for computational reasons.

In this scheme, runs of the hydrodynamic model are completed and output is stored at set intervals. Then the IBM uses stored velocity data to move and track individual eggs and larvae throughout the model domain.

Adopting this approach it becomes crucial to provide subgrid-scale resolution of fluid flows. Indeed the horizontal and vertical spatial resolution of the hydrodynamic models are several orders of magnitude larger than the length scales of larvae.

Early models used a simple scheme that updates the position of tracked particles based on spatially interpolated model velocities with small random components.

As the field has developed, the particle tracking algorithms have became more sophisticated, with increasing attention being paid to the statistical aspects of the subgrid-scale motion. The stochasticity at subgrid scales creates an ensemble of trajectories for each starting location depending on the small-scale features of the flow critical for eggs and larva.

Then, individual particle movements are tracked offline with Lagrangian Statistical Models (LSM), assuming that the evolution of particle velocity and position in non-homogeneous, non-stationary

turbulence can be represented as a Markovian process (e.g. Griffa 1996).

Generally a zero order Markovian process is adopted, also if recently some authors choose higher order (e.g. Paris et al. 07), to take into account the rotation of trajectories driven by submesoscale coherent vortices.

The Lagrangian single-particle tracking algorithms for a zero order Markovian process, are based on the following equation:

$$\frac{d\vec{x}}{dt} = \vec{u} + \vec{u}' + \vec{u}_{larva} \quad (1)$$

where $\vec{x} \equiv (x, y, z)$ is the 3D location, t is the time, $\vec{u} \equiv \vec{u}(\vec{x}, t)$ is the flow velocity at the resolved scale, $\vec{u}' \equiv \vec{u}'(\vec{x}, t)$ is the subgrid-scale fluctuating turbulent component of the velocity field and $\vec{u}_{larva} \equiv \vec{u}_{larva}(\vec{x}, t)$ is the individual larva's velocity.

In the following we present a review of several papers to compare the different approaches to solve (1), as schematically presented in Table 4.1

The deterministic resolved-scale velocity $\vec{u} \equiv \vec{u}(\vec{x},t)$ is generally provided by an Eulerian model also if some authors obtained it directly from in situ data (Heat et al., 94). In both case, an interpolation of these data is necessary to obtain a value in each particle position from gridded data at each Lagrangian timestep.

Regarding horizontal interpolation, generally a linear one is done.

For example, Miller (98) interpolated from a finite triangular elements grid, while more frequently is performed an interpolation from a orthogonal curvilinear grid such as the one of ROMS model (e.g. Carr et al., Lett et al.) or SYMPHONIE model (Cianelli et al.). Moreover, Peliz et al (04) adapted AGRIF package (<u>http://www-lmc.imag.fr/MOISE/AGRIF/</u>) to manage the communication of floats through the different nested model domains.

In the vertical an interpolation is necessary too, in particular from terrain-following coordinate *Eulerian models*. Again a linear interpolation is generally adopted (e.g. Lett07, Cianelli07).

In temporal dimension, some author proposed a linear interpolation when the time interval of the Lagrangian module is shorter than Eulerian model one (Miller98) but frequently the interpolation in not performed (Speirs, Lett, Cianelli, Paris).

In this case, as pointed out by Guizen, the Lagrangian-model integration timestep is constrained by 2 factors.

Markovian process order

> 0	= 0
Paris07	other all

U from ADCP data & linear interpolation

Heat94	

U from eulerian model			
Horizontal interpolation	Vertical interpolation	Temporal ir	nterpolation
linear	linear	None	linear
Miller98finite elements	Lett07 SIGMA	Speirs06	Miller98
Cianelli07	Cianelli07	Lett07	Lett08
		Cianelli07	
		Paris07	

	U' horizontal		
ſ	nodiffusion	white noise	randow walk
	Lett07	Speirs06	Guizen06 gaussian with s proporzionale eulerian TKE
	Allain03		Lett08, Peliz07 dissrate+unresolvescale
	Cianelli07		

U' vertical			
nodiffusion	randow walk	no-naif random walk	inertial eddies???
Lett07	Guizen06 froi	n Peliz07	Heat94
Allain03	a gaussian with sigma	Lett08 following	
Cianelli07	proportional to	Visser07 con cubic	
	eulerian I KE	spline interp of diffusivity	

ULARVA

ontogenic changes+sensitivity to the light+interindividual varaibility (Guizen)

schemes		
Euler	Adams-Bashford-Multon	RungeKutta
Guizen06	Carr06	Lett08
Lett07	Lett07	
Lett08	Peliz07	

coupling with thermohydrodinamics

Lett07, Lett08, Hinckley96, Mullon03

AGRIF	
Peliz07	

Table 4.1

First, it depends on Stokes number, i.e. the ratio of the particle to fluid response times.

Second, fluctuating velocities should be updated every time a larva encounters a new eddy. This particle-eddy interaction time can be defined as the minimum between the eddy life time and the eddy transit time through a cell. The authors estimate that the particle-eddy interaction time is the transit time of fast moving surface waves through a cell, i.e. close to the barotropic mode timestep of the 3D

eulerian model. Then, theoretically the integration timestep for Eq. (1) should be lower than this particle-eddy interaction time. At the same time, several studies in physical oceanography suggest methods to evaluate error and sensitivity to time sampling for off line lagrangian particles, using for example Finite Liapunov **Exponents** ({{:Iudicone_etal_OceanModel02_SensitivityNumericalTracerTrajectories.pdf) or the ensembleaveraged position deviations from а reference case {{:Valdivieso_Blanke_OceanModel04_lagrangianmethodsClimatologyTrajectoryError.pdf}.

In practice, Guizen06 integrated Eq.(1) over the baroclinic timestep, considering that however i) the circulation flow velocity and the larva's own velocity vary slowly and ii) the turbulent velocities provided by the Eulerian model are averaged over the baroclinic timestep.

The subgrid-scale fluctuating turbulent component of the velocity field $\vec{u}' \equiv \vec{u}'(\vec{x},t)$ is sometime completely neglected in zooplankton studies and Lagrangian particles treated as purely passive particles (Lett07, Allain03, Cianelli07). Other authors simulate the horizontal subgrid turbulence as a white noise (Speirs06). In Guizen06 the turbulent velocity both in horizontal and vertical is obtained by randomly sampling a Gaussian distribution with standard deviation $\sqrt{2k/3}$ where k is the Turbulent Kinetic Energy provided by the eulerian model (in this specific case by the Gaspar et al, 1990, turbulence closure submodel).

A more sophisticated model is developed by Peliz04, and successively adopted by Lett08, as regarding the horizontal diffusion. Indeed, horizontal diffusion is based on a random component introduced to the horizontal velocity vector using

$$\left|\vec{u}\right| = \delta \sqrt{2} K_h / \Delta t$$

where $\delta \in [-1,1]$ is a real uniform random number and K_h is the imposed explicit Lagrangian horizontal diffusion of the form $K_h = \epsilon^{1/3} l^{4/3}$ where l is the unresolved subgrid scale (taken as the cell size) and $\epsilon = 10^{-9} \text{ m}^2 \text{ s}^{-3}$ is the turbulent dissipation rate (e.g., Monin and Ozmidov, 1981).

In the vertical Peliz04 compute the random fluctuation associated with unresolved vertical turbulent fluxes:

$$w' = \delta \sqrt{\frac{2K}{1/3\Delta t} + \frac{dK}{dz}}$$

where K is the vertical heat turbulent diffusivity taken from the KPP (Large et al., 1991) turbulent closure submodel. According to Ross and Sharples (2004) a correct implementation of this equation

1 10

requires a timestep constraint $\Delta t \ll min\left(1/\frac{|d^2K|}{|dz^2|}\right)$. This implies that the Lagrangian model has

to be implemented in a sub-timestep relative to the main baroclinic model timestep.

In the vertical Lett08 implemented a so-called "no-naive" random walk (Visser97) where with respect to classical random walk model a correction term to make the random walk consistent with the physical description of non-uniform diffusivity.

$$z_{n+1} = z_n + K'(z_n)\delta t + R\{2r^{-1}K[z_n + \frac{1}{2}K'(z_n)\delta t]\delta t\}^{1/2}$$

where $K' = \delta K / \delta z$ represent the gradient of diffusivity.

Concerning the individual larva's velocity $\vec{u}_{larva} \equiv \vec{u}_{larva}(\vec{x},t)$, the reader is referred to the previous paragraph????

In order to solve numerically eq.1, several numerical schemes are used. The three widely used schemes are the Euler method (Parada et al, Guizien et al., 2006; Lett et al., 2007), the Runge-Kutta (RK) method (Batchelder et al., 2002; Oliveira et al., 2002; Tittensor et al., 2003) and the Adams-Bashfold-Moulton (ABM) method (Peliz et al., 2007; Carr et al., 2008; Qiu et al., 2008).

An advantage of the Euler scheme is that only one velocity field is needed to calculate the particle velocity at the new particle position, assuring a saving of computer memory.

$$X^{n+1} = X^n + \vec{V} (X^n, t^n) \Delta t$$
(3)

The main drawback of this method is that it is only first order accurate and therefore particle trajectories may diverge from the real ones as the time advances unless the timestep is very small (Bennett and Clites, 1987).

The Runge-Kutta scheme is based on iterative method of estimation of solutions. Generally the order 4 scheme is adopted which requires more calculations but it has a fourth order accuracy.

$$X^{n+1} = X^n + \frac{\Delta t}{6} (a+2b+2c+d)$$
 (4)

where

$$a = \vec{V} (X^{n}, t^{n})$$

$$b = \vec{V} \left(X^{n} + \frac{\Delta t}{2} a, t^{\frac{n+l}{2}} \right)$$

$$c = \vec{V} \left(X^{n} + \frac{\Delta t}{2} b, t^{\frac{n+l}{2}} \right)$$

$$d = \vec{V} \left(X^{n} + c \Delta t, t^{n+l} \right)$$

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialité Oceanographie Physique,		Spécialité FLuides, Environnement et
chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Risques

The advanced ABM method is a predictor-corrector method, combining the Adams-Bashford method (the predictor step) and the advanced Adams-Moulton method (the corrector step).

$$\tilde{X}^{n+1} = X^{n} + \frac{\Delta t}{24} \left(55 \vec{V}^{n} - 59 \vec{V}^{n-1} + 37 \vec{V}^{n-2} - 9 \vec{V}^{n-3} \right)$$
(6)

$$\mathbf{X}^{n+1} = \frac{1}{270} \left\{ 19 \,\tilde{\mathbf{X}}^{n+1} + 251 \left[\mathbf{X}^n + \frac{\Delta \,\mathbf{t}}{24} \left(9 \,\tilde{\mathbf{V}}^{n+1} + 19 \,\vec{\mathbf{V}}^n - 5 \,\vec{\mathbf{V}}^{n-1} + \vec{\mathbf{V}}^{n-2} \right) \right] \right\}$$
(7)

where $\tilde{\mathbf{V}}^{n+1} = \vec{\mathbf{V}} \left(\tilde{\mathbf{X}}^{n+1}, \mathbf{t}^{n+1} \right)$.

Different numerical schemes have different impacts on the accuracy, efficiency and memory requirements of the particle integration. Indeed Darmofal and Haimes (1996) found that multistage schemes required at least three times more internal data storage than multistep schemes of equal order and for timesteps within the stability bounds, multistage schemes were generally more accurate.

Garcia et al. (1999) have also compared the Euler method and the RK method by using simple numerical experiments.

Finally, in more advanced IBM where larval behavior depends on thermodynamics, coupling between Lagrangian and Eulerian model is also activated for temperature and salinity fields, with generally trilinear interpolation in the particle position (Lett07, Lett08, Hinckley96, Mullon03).

REFERENCES

Miller_etal_FishOceanogr98_CouplingIBMCirculationModelGeorgesBank.pdf Heath_etal_FishOceanogr98_DispersalLarvalJapaneseSardine.pdf Guizen_etal_MarEcolProgSer06_DispersalOweniaWinddrivenCurrents.pdf Speirs_etal_MarEcolProgSer07_AssessmentBarrierIchthyoPlanktonBenguela.pdf Lett_etal_EnvironModellSoftw08_Ichthyop.pdf Peliz_etal_JMarineSyst07_CrabLarvaeDispersalWesternIberianShelf.pdf Hinckley_etal96_DevelopmentSpatiallyExplicitIBM.pdf Mullon_etal_FishOceanogr03_FromParticlesToIndividualsAnchovy.pdf Carr_Capet_et_al_FishOc06_VerticalMigrationZooplanktonTransportRecruitmentCoupledBehavioral PhysicalModel.pdf Allain_etal_FishOceanogr03_AnchovyBiscayLagrangianSimulations.pdf Paris_etal_MarEcolProgSer07_SurfingSpinningDivingPopulationConnectivity.pdf Iudicone_etal_OceanModel02_SensitivityNumericalTracerTrajectories.pdf Valdivieso_Blanke_OceanModel04_lagrangianmethodsClimatologyTrajectoryError.pdf.

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
Orfeislitt Orfersmathic Dhusing	2010-2011	Ingénierie
Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

Programmes matlab

```
Master d'OcéanographieOPCB344 - POLU_MER<br/>2010-2011Master Mécanique, Physique et<br/>IngénierieSpécialité Océanographie Physique,<br/>Chimique, BiologiqueAndrea M. DoglioliSpécialité FLuides, Environnement et<br/>Risques
```

```
%% programme qui montre que le nombre sont PSUEDO-aléatoires
%% et non pas vraiment aléatoires
clear;close;
disp('PROGRAM TEST_RANDOM')
disp('*** without reset ***
                             ·')
s = rand('state');
u1 = rand(10,1);
%rand('state',s);
u2 = rand(10,1); % contains exactly the same values as u1
[u1';u2']
disp('*** with reset ***')
%Save the current state, generate 10 values, reset the state, and repeat the sequence.
s = rand('state');
u1 = rand(10,1);
rand('state',s);
u2 = rand(10,1); % contains exactly the same values as u1
[u1';u2']
%% programme qui exrait des nombre pseudo-aléatoires
%% 1) entre 0 et 1 avec pdf uniforme
%% 2) entre -inf et +inf avec pdf gausienne à moyenne nulle
disp('PROGRAM HISTOGRAMS')
clear;close all;
imax=10000;
for i=1:imax
  r(i)=rand(1);
end
figure(1)
subplot(2,1,1)
intedge=0.1;
edges=[0:intedge:1];
N=histc(r,edges);
bar(edges,N./imax*100, 'histc')
y(1:size(edges'))=intedge;
line(edges,y*100, 'color', 'r')
ylabel('%')
pause(2)
devst=10;
for i=1:imax
 g=0;
 for ig=1:12
  r=rand(1);
  g=g+(r-0.5);
 end
 gg(i)=g.*devst;
end
subplot(2,1,2)
intedge=0.25;
edges=[-100:intedge:100];
N=histc(gg,edges);
bar(edges, N./imax*100, 'histc')
var=devst^2;
y=1/sqrt(2*pi*var).*exp(-(edges).^2/(2*var));
line(edges,y.*intedge*100,'color','r')
ylabel('%')
```

^{%%} programme qui exarit des nombre pseudo-aléatoires

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialite Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

```
%% 1) entre 0 et 1 avec pdf uniforme
%% 2) entre -inf et +inf avec pdf gausienne à moyenne nulle
disp('PROGRAM HISTOGRAMS')
clear;close all;
imax=10000;
for i=1:imax
 r(i)=rand(1);
end
figure(1)
subplot(2,1,1)
intedge=0.1;
edges=[0:intedge:1];
N=histc(r,edges);
bar(edges,N./imax*100, 'histc')
y(1:size(edges'))=intedge;
line(edges,y*100, 'color', 'r')
ylabel('%')
pause(2)
devst=10;
for i=1:imax
 g=0;
 for ig=1:12
  r=rand(1);
  g=g+(r-0.5);
 end
 gg(i)=g.*devst;
end
subplot(2,1,2)
intedge=0.25;
edges=[-100:intedge:100];
N=histc(gg,edges);
bar(edges,N./imax*100,'histc')
var=devst^2;
y=1/sqrt(2*pi*var).*exp(-(edges).^2/(2*var));
line(edges, y.*intedge*100, 'color', 'r')
ylabel('%')
```

```
%% programme pour la marche aléatoire de plusieurs particules
clear;close;
disp('PROGRAM RANDOM_WALK_NPART');
ipmax=10;%nombre de particules
itmax=100;%[s]
devst=1;%[m]
figure(1);hold on;
axis([-50 50 -50 50])
text(-1,-1,'*','color','red','fontsize',20)
grid on;
xlabel('distance en direction x [m]');
ylabel('distance en direction y [m]');
for ip=1:ipmax
x(1)=0;
y(1)=0;
for it=2:itmax
 %extraction deplacement en direction x
 g=0;
for ig=1:12
  r=rand(1);
  g=g+(r-0.5);
```

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

```
end
depx=g.*devst;
%extraction deplacement en direction y
g=0;
for ig=1:12
  r=rand(1);
  g=g+(r-0.5);
end
depy=g.*devst;
%assegnation nouvelle position
  x(it)=x(it-1)+depx;
y(it)=y(it-1)+depy;
end%for it
```

```
line(x,y,'color',[ip/ipmax 0 1-ip/ipmax])
text(51,51-ip*4,num2str(ip),'color',[ip/ipmax 0 1-ip/ipmax])
end%for ip
hold off;
```

```
%% programme qui calcule la concentration de particule par maille de grille
clear;close all;
Xsource=5; %position en x initiale des particules
Ysource=5; %position en y initiale des particules
ipmax=5; %nbre de particules
itmax=100; %nbre de pas de temps en jour
imax=10; %taille de la matrice CONC en m (boite où sont enfermée les particules)
jmax=10; %taille de la matrice CONC en m
deltatime=50; %pas de temps (pour calculer et tracer CONC)
k=1.5*10^(-7); %coeff diffusion [m<sup>2</sup>/s]
xold(1:ipmax)=Xsource; %initial posisition
yold(1:ipmax)=Ysource;
 scrsz = get(0, 'ScreenSize');
 figure('Position',[1 scrsz(4) scrsz(3) scrsz(4)]);
for it=1:itmax
devst=sqrt(2*k*3600*24); %ecart type (en m)
 %condition initiale de concentration nulle
 CONC=zeros(10,10);
 for ip=1:ipmax
  %extraction deplacement en direction x
  g=0;
  for ig=1:12
   r=rand(1);
   g=g+(r-0.5);
  end
  depx=g.*devst;
  %extraction deplacement en direction y
  g=0;
  for ig=1:12
   r=rand(1);
   g=g+(r-0.5);
  end
  depy=g.*devst;
  %assegnation nouvelle position
  xnew(ip)=xold(ip)+depx;
  ynew(ip)=yold(ip)+depy;
  %condition à la frontière: frontière fermée
  if(xnew(ip)<1 | xnew(ip)>100 | ynew(ip)<1 | ynew(ip)>100)
   xnew(ip)=xold(ip);
   ynew(ip)=yold(ip);
  end%if
  %calcul de la concentration
  ii=fix(xnew(ip));
  jj=fix(ynew(ip))
  CONC(jj,ii)=CONC(jj,ii)+1;
  %sauvegarde de la position des particules pour comparaison
  xmem(ip)=xnew(ip);
  ymem(ip)=ynew(ip);
  xold(ip)=xnew(ip);
  yold(ip)=ynew(ip);
 end%for ip
```

```
subplot(1,2,1);hold on;
 title(['it=',num2str(it)]);
 pcolor(CONC);
 colorbar;
 plot(xmem, ymem, 'k+')
 axis([1 10 1 10])
 axis square
 xlabel('mesh index in x-direction');
 ylabel('mesh index in y-direction');
 subplot(1,2,2);hold on;
 axis([0 10 0 10])
 plot(xmem, ymem, 'k+')
 contour(CONC)
 colorbar
 axis([1 10 1 10])
 axis square
 xlabel('mesh index in x-direction');
 ylabel('mesh index in y-direction');
title([' CLICK ON THE FIGURE TO CONTINUE']);
waitforbuttonpress
hold off; clf;
end %pour it
```

```
%% programme pour la diffusion d'une goutte d'encre dans un verre
%% contribution G.Ginoux
clear all;close all;scrsz = get(0, 'ScreenSize');
disp('PROGRAM DIFFUSION')
Xsource=50; %position en x initiale des particules
Ysource=50; %position en y initiale des particules
ipmax=10000; %nbre de particules
itmax=1000; %nbre de pas de temps en jour
imax=100; %taille de la matrice CONC en m (boite où sont enfermée les particules)
jmax=100; %taille de la matrice CONC en m
deltatime=50; %pas de temps (pour calculer et tracer CONC)
k=10.5*10^(-7); %m²/s
devst=sqrt(2*k*3600*24); %ecart type (en m)
xold(1:ipmax)=Xsource; %initial posisition
yold(1:ipmax)=Ysource;
for it=1:itmax
 it
 for ip=1:ipmax
  g=0;
  for i=1:12
   r=rand;
   g=g+(r-0.5);
  end
  depx=g*devst;
  h=0;
  for i=1:12
   r=rand;
   h=h+(r-0.5);
  end
  depy=h*devst;
  X(ip)=xold(ip)+depx;
  Y(ip)=yold(ip)+depy;
  % condition à la frontiere
  if X(ip)<1 | X(ip)>100 | Y(ip)<1 | Y(ip)>100
%frontière fermée
   X(ip)=xold(ip);
   Y(ip)=yold(ip);
  end
  xold(ip)=X(ip);
  yold(ip)=Y(ip);
 end %pour ip
```

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialite Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

```
%Afin de n'afficher la figure que tous les 'deltatimes' pas de temps
 if rem(it,deltatime)==0
  CONC=zeros(jmax,imax);
  devst
  for ip=1:ipmax
   %Calcule le nombre de particules dans chaque maille
   ii=fix(X(ip));
   jj=fix(Y(ip));
   CONC(jj,ii)=CONC(jj,ii)+1;
  end
  close all
  figure('Position',[1 scrsz(4)/2 scrsz(3)/2 scrsz(4)/2]);
hold on;
  contourf(CONC(:,:)./ipmax,[0:1:20]./ipmax);shading flat;
  axis([-10 imax+10 -10 jmax+10])
  box on;
  colorbar;
  title('concentration specifique de particules par maille de grille');
   axis([1 100 1 100])
 axis square
 xlabel('mesh index in x-direction');
 ylabel('mesh index in y-direction');
  % Croix rouge (centée en 50,50)
  cf=repmat(50,1,100);
  cs=1:100;
  plot(cf,cs,'r-')
  plot(cs,cf,'r-')
  CONCf1=CONC(50,:)/sum(CONC(50,:));
  CONCf2=CONC(:,50)/sum(CONC(:,50));
  xx=[1:0.1:100];
  mov=50;
  yy=1/sqrt(2*pi*devst^2*it).*exp(-1/2*((xx-moy)./(devst.*sqrt(it))).^(2));
  figure('Position',[scrsz(3)/2 scrsz(4)/2 scrsz(3)/2 scrsz(4)/2]);
  subplot(1,2,1), plot(CONCf1); axis([40 60 0 0.3]); hold off;
%Superposition de la gaussienne
line(xx,yy,'color','r')
xlabel('Concentration le long de la ligne horizontale');
  subplot(1,2,2), plot(CONCf2); axis([40 60 0 0.3]); hold off;
%Superposition de la gaussienne
line(xx,yy,'color','r')
  xlabel('Concentration le long de la ligne verticale');
  hold off;
    title([' CLICK ON THE FIGURE TO CONTINUE']);
  waitforbuttonpress;
 end %pour if
end %pour it
%% programme pour la advection diffusion d'une goutte d'encre
%% dans un champs de vitesse uniforme
clear all;close all;
figure(1)
disp('PROGRAM ADVECTION-DIFFUSION')
Xsource=50; %position en x initiale des particules
Ysource=50; %position en y initiale des particules
ipmax=10000; %nbre de particules
itmax=1000; %nbre de pas de temps en jour
imax=100; %taille de la matrice CONC en m (boite où sont enfermée les particules)
jmax=100; %taille de la matrice CONC en m
deltatime=50; %pas de temps (pour calculer et tracer CONC)
k=10.5*10^(-7); %m²/s
devst=sqrt(2*k*3600*24); %ecart type (en m)
xold(1:ipmax)=Xsource; %initial posisition
yold(1:ipmax)=Ysource;
U=0.1;%[m/s]
V=0;%[m/s]
```

deltaT=1;%[s]

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialité Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

```
for it=1:itmax
 it
 for ip=1:ipmax
 g=0;
for i=1:12
  r=rand;
  g=g+(r-0.5);
  end
  depx=g*devst;
  h=0;
for i=1:12
  r=rand;
  h=h+(r-0.5);
  end
  depy=h*devst;
  X(ip)=xold(ip)+depx+U*deltaT;
  Y(ip)=yold(ip)+depy+V*deltaT;
  % condition à la frontière
  if X(ip)<1 | X(ip)>100 | Y(ip)<1 | Y(ip)>100
  %frontière fermée
   X(ip)=xold(ip);
   Y(ip)=yold(ip);
  end
  xold(ip)=X(ip);
  yold(ip)=Y(ip);
 end %pour ip
 %Afin de n'afficher la figure que tous les 'deltatimes' pas de temps
 if rem(it,deltatime)==0
  CONC=zeros(jmax,imax);
  devst
  for ip=1:ipmax
   %Calcule le nombre de particules dans chaque maille
   ii=fix(X(ip));
   jj=fix(Y(ip));
   CONC(jj,ii)=CONC(jj,ii)+1;
  end
  figure(1);hold on;
  contourf(CONC(:,:)./ipmax,[0:1:20]./ipmax);shading flat;
  axis([-10 imax+10 -10 jmax+10])
  box on;
  colorbar;
  title('concentration specifique de particules par maille de grille');
  % Croix rouge (centée en 50,50)
  cf=repmat(50,1,100);
  cs=1:100;
  plot(cf,cs,'r-')
plot(cs,cf,'r-')
pause(1)
hold off; clf reset
 end %pour if
end %pour it
%% programme pour la advection diffusion avec un source de particules
%% dans un champs de vitesse uniforme
clear all;close all;
figure(1)
disp('PROGRAM ADVECTION-DIFFUSION CONTINOUS RELEASE')
Xsource=50; %position en x initiale des particules
Ysource=50; %position en y initiale des particules
ipmax=5000000; %nbre de particules
iprelease=100;
itmax=ipmax/iprelease; %nbre de pas de temps en jour
imax=100; %taille de la matrice CONC en m (boite où sont enfermée les particules)
jmax=100; %taille de la matrice CONC en m
deltatime=50; %pas de temps (pour calculer et tracer CONC)
```

```
devst=sqrt(2*k*3600*24); %ecart type (en m)
U=0.1;%[m/s]
V=0;%[m/s]
deltaT=1;%[s]
```

k=1.5*10^(-7); %m²/s

Master d'Océanographie	OPCB344 - POLU_MER	Master Mécanique, Physique et
	2010-2011	Ingénierie
Specialite Oceanographie Physique, Chimique, Biologique	Andrea M. Doglioli	Spécialité FLuides, Environnement et Risques

```
activity(1:ipmax)=0;
```

```
for it=1:itmax
it
activity(it:it+9)=1;
xold(it:it+iprelease-1)=Xsource;
yold(it:it+iprelease-1)=Ysource;
for ip=1:ipmax
    if activity(ip)==1;
 g=0;
 for i=1:12
  r=rand;
  g=g+(r-0.5);
 end
 depx=g*devst;
 h=0;
for i=1:12
  r=rand;
  h=h+(r-0.5);
  end
 depy=h*devst;
 X(ip)=xold(ip)+depx+U*deltaT;
 Y(ip)=yold(ip)+depy+V*deltaT;
 % condition à la frontiere
 if X(ip)<1 | X(ip)>100 | Y(ip)<1 | Y(ip)>100
  %frontière fermée
  X(ip)=xold(ip);
  Y(ip)=yold(ip);
  %e particules sortantes (non plus actives)
  activity(ip)=0;
 end
 xold(ip)=X(ip);
 yold(ip)=Y(ip);
     end%if activity(ip)=1;
end %pour ip
%Afin de n'afficher la figure que tous les 'deltatimes' pas de temps
if rem(it,deltatime)==0
 CONC=zeros(jmax,imax);
 devst
 for ip=1:ipmax
      if activity(ip)==1;
   %Calcule le nombre de particules dans chaque maille
   ii=fix(X(ip));
   jj=fix(Y(ip));
   CONC(jj,ii)=CONC(jj,ii)+1;
      end%if activity(ip)=1;
  end
 figure(1);hold on;
 contourf(CONC(:,:)./ipmax,[0:1:20]./ipmax);shading flat;
 axis([1 imax 1 jmax])
 box on;
 colorbar;
 title('concentration specifique de particules par maille de grille');
 % Croix rouge (centée en 50,50)
 cf=repmat(50,1,100);
 cs=1:100;
 plot(cf,cs,'r-')
plot(cs,cf,'r-')
pause(1)
hold off; clf reset
end %pour if
```

end %pour it